

**Empresa
País
Proyecto
Descripción**

Coordinador Eléctrico Nacional
Chile
Central Térmica Santa María
Informe de Prueba de Consumo Específico



COORDINADOR
ELÉCTRICO NACIONAL

CÓDIGO DE PROYECTO EE-2024-127
CÓDIGO DE INFORME EE-EN-2025-0801
REVISIÓN A

30 abr. 25



Este documento **EE-EN-2025-0801-RA** fue preparado para Coordinador Eléctrico Nacional por el Grupo Estudios Eléctricos.

Para consultas técnicas respecto del contenido del presente comunicarse con:

Ing. Claudio Celman
Sub-Gerente Dpto. Ensayos
claudio.celman@estudios-electricos.com

Ing. Andrés Capalbo
Sub-Gerente Dpto. Ensayos
andres.capalbo@estudios-electricos.com

Ing. Pablo Rifrani
Gerente Dpto. Ensayos
pablo.rifrani@estudios-electricos.com

Informe realizado en colaboración con todas las empresas del grupo: **Estudios Eléctricos S.A., Estudios Eléctricos Chile, Estudios Eléctricos Colombia y Electrical Studies Corp.**

Este documento contiene 190 páginas y ha sido guardado por última vez el 30/04/2025 por Federico García; sus versiones y firmantes digitales se indican a continuación:

Revisión	Fecha	Comentarios	Realizó	Revisó	Aprobó
A	30.04.25	Para presentar.	FG	CiC	AC

Todas las firmas digitales pueden ser validadas y autenticadas a través de la web de Estudios Eléctricos; <http://www.estudios-electricos.com/certificados>.



CONTENIDO

1	INTRODUCCIÓN	6
2	RESUMEN EJECUTIVO.....	7
3	OBJETIVO GENERAL Y RESPONSABLES DE LA PRUEBA	9
3.1	Objetivo	9
3.2	Condiciones de ensayos	9
3.3	Experto Técnico.....	9
3.4	Representante empresa generadora.....	9
3.5	Representante del Coordinador Eléctrico Nacional.....	10
3.6	Observador de otro Coordinado	10
4	DESCRIPCIÓN DE LA UNIDAD Y CONDICIONES DE PRUEBA.....	11
4.1	Descripción general de la planta	11
4.2	Descripción de la unidad de generación.....	14
4.3	Condiciones de referencia y curvas de corrección.....	19
4.3.1	Curvas de corrección	21
4.4	Instrumentación y mediciones	25
4.4.1	Metodología.....	26
4.4.2	Instrumentación principal.....	28
4.4.3	Mediciones complementarias	30
4.5	Muestras y análisis de carbón	33
4.6	Muestra y análisis de cenizas	34
4.7	Muestra y análisis de gases de combustión	36
5	REALIZACIÓN DE LA PRUEBA.....	37
5.1	Chequeos preliminares	37
5.2	Desarrollo de las pruebas.....	37
5.3	Incremento de potencia, estabilización e inicio de la prueba.....	38
5.4	Periodo de prueba	39
6	CÁLCULOS REALIZADOS Y RESULTADOS	40
6.1	Reducción de datos y estabilidad.....	40
6.2	Determinación de la Entrada de Calor del Combustible	41
6.2.1	Mínimo Técnico 128 MW	42
6.2.2	1º carga parcial 168 MW.....	50



6.2.3	2º carga parcial 208 MW.....	57
6.2.4	3º carga parcial 249 MW.....	64
6.2.5	4º carga parcial 289 MW.....	71
6.2.6	5º carga parcial 329 MW.....	78
6.2.7	Potencia Máxima 379 MW	85
6.2.8	Resumen de resultados	92
6.3	Determinación de pérdidas totales	92
6.4	Determinación del Consumo Específico Neto Medido	93
6.5	Correcciones aplicables al Consumo Específico Neto	93
6.5.1	Corrección a la Potencia Bruta	94
6.5.2	Cálculo de la Potencia Neta Corregida	95
6.5.3	Determinación del Consumo Específico Neto Corregido	96
6.6	Tabla Resumen general	98
6.7	Incertidumbre	99
7	CONCLUSIONES	102
8	NORMATIVA.....	103
9	ANEXOS	104
9.1	Datos característicos del generador	104
9.2	Curvas características de los generadores.....	106
9.3	Datos característicos del transformador principal.....	107
9.4	Datos transformadores de servicios auxiliares	108
9.5	Puntos de medición	109
9.5.1	Potencia bruta.....	109
9.5.2	Potencia neta	113
9.5.3	Presión y temperatura vapor sobre calentado	117
9.5.4	Presión y temperatura vapor recalentado	118
9.5.5	Presión en el condensador	120
9.6	Instrumental de medición	121
9.6.1	Potencia bruta/FP.....	121
9.6.2	Potencia neta	123
9.6.3	Presión y temperatura de vapor sobre calentado	126
9.6.4	Presión y temperatura de vapor recalentado	135



9.6.5 Presión en el condensador	146
9.7 Análisis de carbón, cenizas y gases de combustión	150
9.7.1 Análisis de carbón	150
9.7.2 Análisis de cenizas	157
9.7.3 Análisis gases de combustión	171
9.8 Actas de ensayos.....	185



1 INTRODUCCIÓN

El presente documento describe las tareas, ensayos y cálculos realizados para obtener el valor de Consumo Específico Neto de la unidad de la Central Térmica Santa María operando en combustible carbón en los términos establecidos en el *"ANEXO TÉCNICO: Determinación de Consumos Específicos de unidades generadoras"*.

Para la ejecución de las pruebas se siguió el procedimiento de pruebas aprobado por el CEN:

- EE-EN-2025-0146-RA_Procedimiento_Consumo_Específico_CT_Santa_Maria

La Central Térmica Santa María, propiedad de Colbún S.A., ubicada en la comuna de Coronel, región del Bío-Bío, está conformada por un generador sincrónico, marca General Electric modelo 450H de 18 kV de tensión nominal de operación y 468 MVA de potencia aparente nominal, impulsado por una turbina de vapor, marca General Electric modelo D5.



2 RESUMEN EJECUTIVO

En la etapa de diseño del protocolo de pruebas se exploraron distintas alternativas tendientes a efectuar las mediciones necesarias para determinar el Consumo Específico Neto de la Central de acuerdo con las especificaciones establecidas por el Anexo Técnico *"Determinación de Consumos Específicos de unidades generadoras"* y la norma aplicable ASME PTC 6.

La prueba se realizó los días 18, 19, 20 y 21 de marzo de 2025. La prueba fue realizada en presencia de Camilo Caro, Julián Larrea, Alexis Sepúlveda, (Colbún S.A.), Federico García y Gonzalo Espinoza como Expertos Técnicos (Estudios Eléctricos).

Durante el período de prueba se verificó que la unidad logra controlar en forma estable su potencia en bornes desde la sincronización hasta el fin de la prueba. En total se registraron 7 test-run de 2 horas de duración mínima en las siguientes condiciones de despacho de potencia activa:

- Mínimo Técnico: 128 MW
- 1º carga parcial: 168.3 MW
- 2º carga parcial: 208.7 MW
- 3º carga parcial: 249 MW
- 4º carga parcial: 289.3 MW
- 5º carga parcial: 329.7 MW
- Potencia Máxima: 379 MW (potencia máxima lograda)

Durante el desarrollo de la prueba se operó la unidad sin regulación de frecuencia operativa y con un factor de potencia lo más cercano posible a 0.95, alcanzando una condición operativa entre 0.95 y 0.965.

Para la determinación del valor de Consumo Específico Neto se procesaron los datos registrados en terreno, se realizó la verificación de estabilidad, promediado y finalmente las correcciones tal como indica el Anexo Técnico.



Se determinaron los siguientes valores finales de **Consumo Específico Neto Medido** y de **Consumo Específico Neto Corregido** de la Central Térmica Santa María, operando en combustible carbón, con el siguiente desglose de valores.

Resumen de resultados CT Santa María			
Consumo Específico Neto	128 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2720,52
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2790,39
	168.3 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2551,44
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2596,83
	208.7 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2358,17
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2354,01
	249 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2296,61
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2292,17
	289.3 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2246,37
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2227,35
	329.7 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2221,27
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2199,40
	379 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2207,35
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2198,01

Tabla 2.1 – Resumen resultados Consumo Específico – Unidad Santa María



3 OBJETIVO GENERAL Y RESPONSABLES DE LA PRUEBA

3.1 Objetivo

El Anexo Técnico indica que se debe determinar por ensayo el valor de Consumo Específico Neto (CEN) que será aquel valor que se obtenga en función de mediciones que se realicen dentro del período de medición de la prueba y en conformidad con el protocolo de prueba.

Las mediciones han sido realizadas por el período de tiempo suficiente para garantizar que la medida, en cada carga considerada en el procedimiento de pruebas, sea representativa de una condición de operación estable, continua y sin interrupción del valor de potencia activa bruta, asegurando la validez de los datos conforme a las normas aplicables para cada tecnología.

3.2 Condiciones de ensayos

Según lo acordado con el Coordinador y Coordinado, el experto técnico se presentó de forma remota para el seguimiento y desarrollo de la prueba.

3.3 Experto Técnico

La empresa Estudios Eléctricos fue seleccionada para llevar adelante los ensayos y tareas relacionadas con la determinación del Consumo Específico Neto de la Central Térmica Santa María. Los Expertos Técnicos designados fueron el Ing. Gonzalo Espinoza y el Ing. Federico García. Ellos fueron los responsables de desarrollar el protocolo de pruebas, supervisar la ejecución de todas las actividades descriptas en el mismo y redactar el presente informe.

3.4 Representante empresa generadora

Por parte de Colbún S.A., el Coordinado, estuvieron presente durante las pruebas:

- Wenceslao Panayotopulos Paiva – Jefe Área de Operaciones
- Julián Larrea Moraga – Ingeniero especialista, Subgerencia de Sistemas Eléctricos
- Camilo Caro Rodríguez – Ingeniero de Estudios
- Alexis Sepúlveda Olivares – Ingeniero de Procesos del Área de Gestión de Activos
- Ramón Pérez Mellado – Jefe de Turno
- Jorge Soto Ruiz – Jefe de Turno
- José Candia Cid – Operador Sala de Control
- Claudio Contreras Rivera – Operador Sala de Control



- Renato Gaete – Asistente de Operaciones
- Michael Ormeño – Asistente de Operaciones
- Yanko Zúñiga – Asistente de Operaciones
- Luis Gutiérrez – Asistente de Operaciones

3.5 Representante del Coordinador Eléctrico Nacional

Sin participantes durante las pruebas.

3.6 Observador de otro Coordinado

No hubo representación de otro Coordinado en terreno durante el desarrollo de las pruebas.



4 DESCRIPCIÓN DE LA UNIDAD Y CONDICIONES DE PRUEBA

4.1 Descripción general de la planta

La Central Térmica Santa María, propiedad de Colbún S.A., ubicada en la comuna de Coronel, región del Bío-Bío, está conformada por un generador sincrónico, marca General Electric modelo 450H, n.º de serie 290T771, de 18 kV de tensión nominal de operación y 468 MVA de potencia aparente nominal, impulsado por una turbina de vapor, marca General Electric, modelo D5, n.º de serie 270T771.

Se presenta a continuación, el plano de disposición general de la planta y el diagrama unilineal del punto de conexión de la unidad con el Sistema, a través de la S/E Santa María 220 kV.

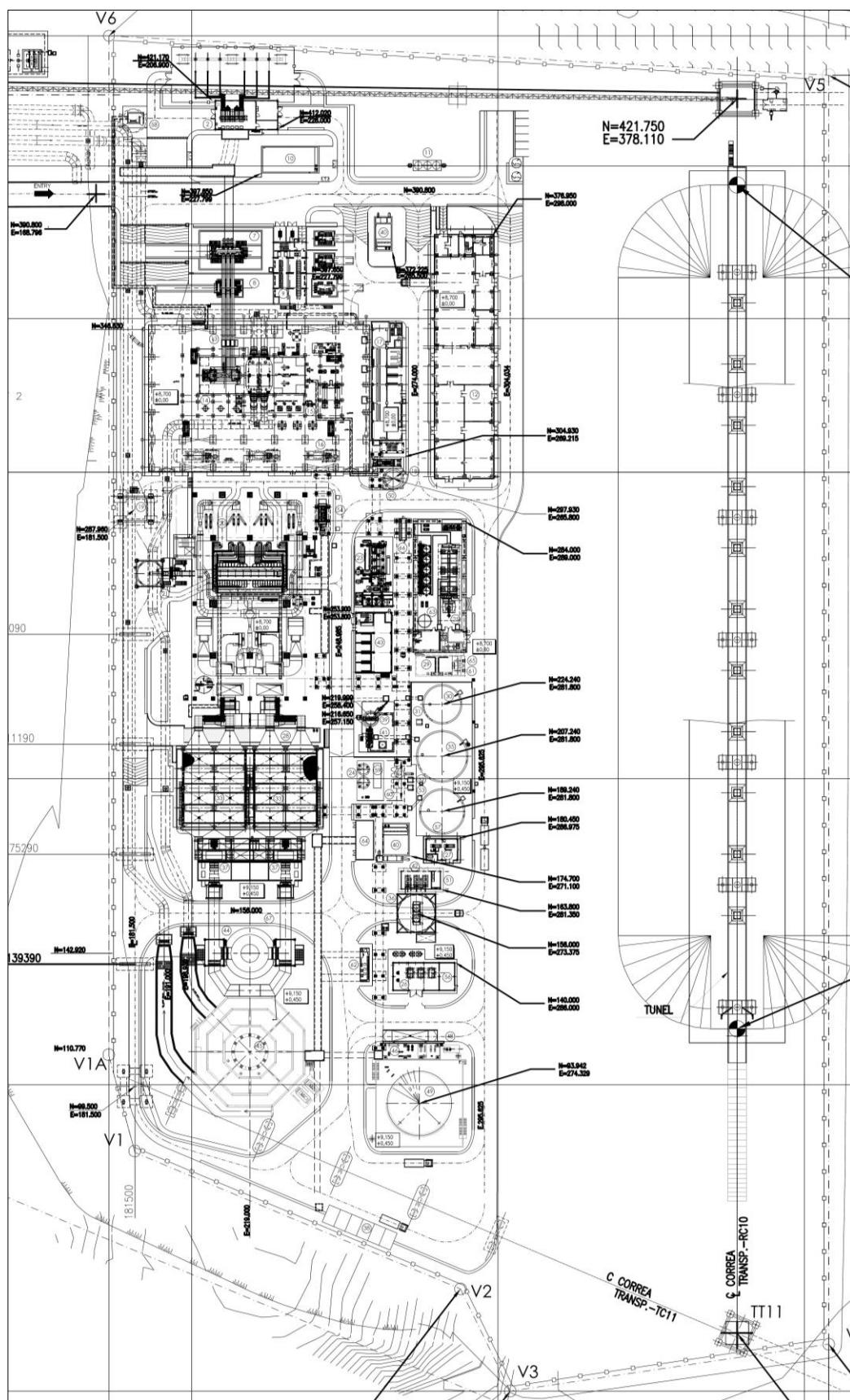


Figura 4.1 – Plano de disposición general de planta

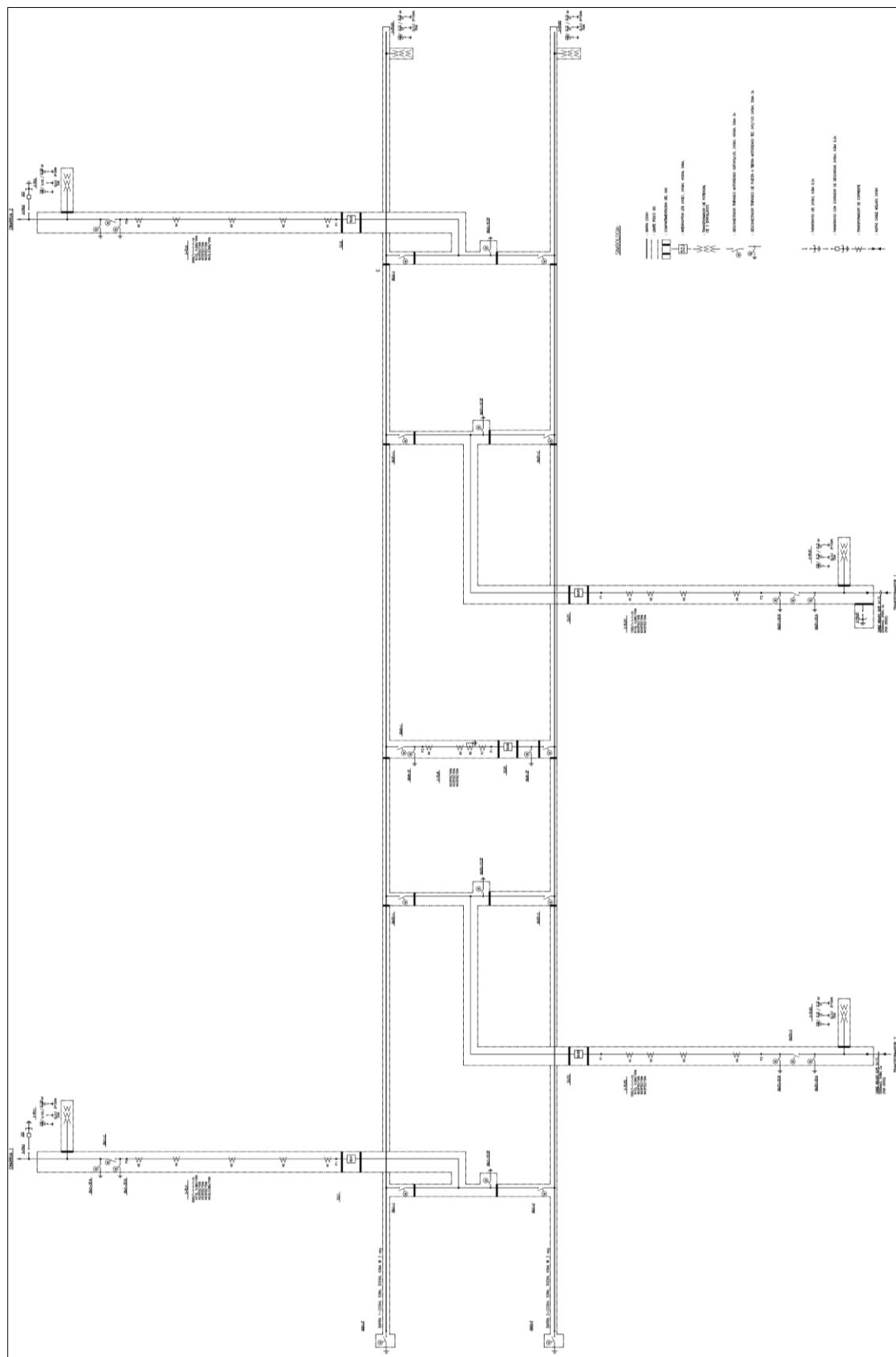


Figura 44.2 – Diagrama unilineal funcional 220 kV (S/E Santa María)



4.2 Descripción de la unidad de generación

La unidad Santa María está compuesta por una turbina de vapor General Electric, modelo D5, n.º de serie 270T771, vinculada a un generador General Electric, modelo 450H, n.º de serie 290T771, que juntos entregan una potencia bruta aproximada de 373.99 MW¹.

A continuación, se presenta el diagrama unilineal general de la unidad:

¹ Fuente: <https://infotecnica.coordinador.cl/>

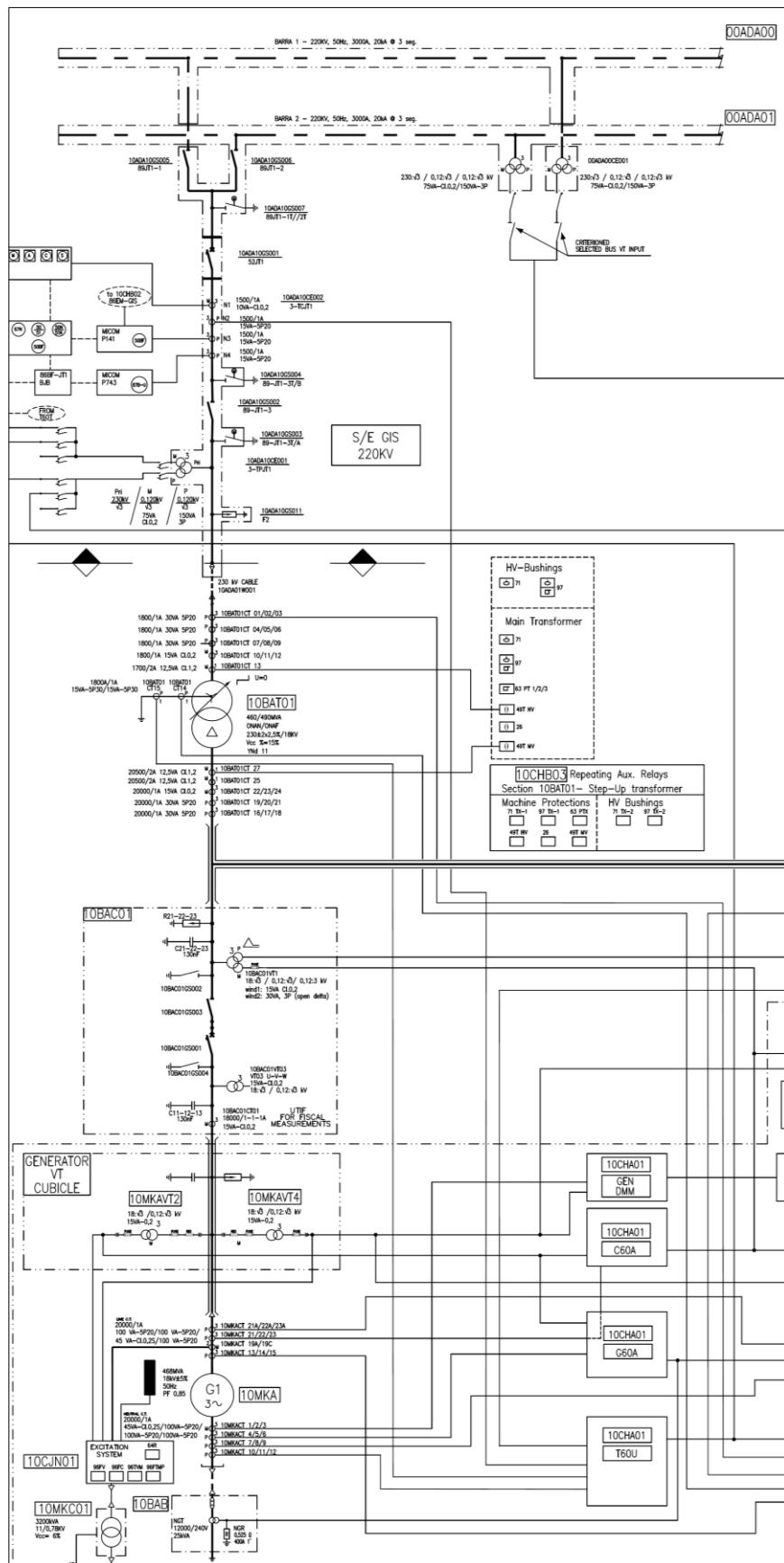


Figura 4.3 – Diagrama unilineal general Central Térmica Santa María



Se presenta a continuación el diagrama unilineal de la unidad generadora. En **azul** se enmarca el transformador elevador y en **verde** el generador sincrónico.

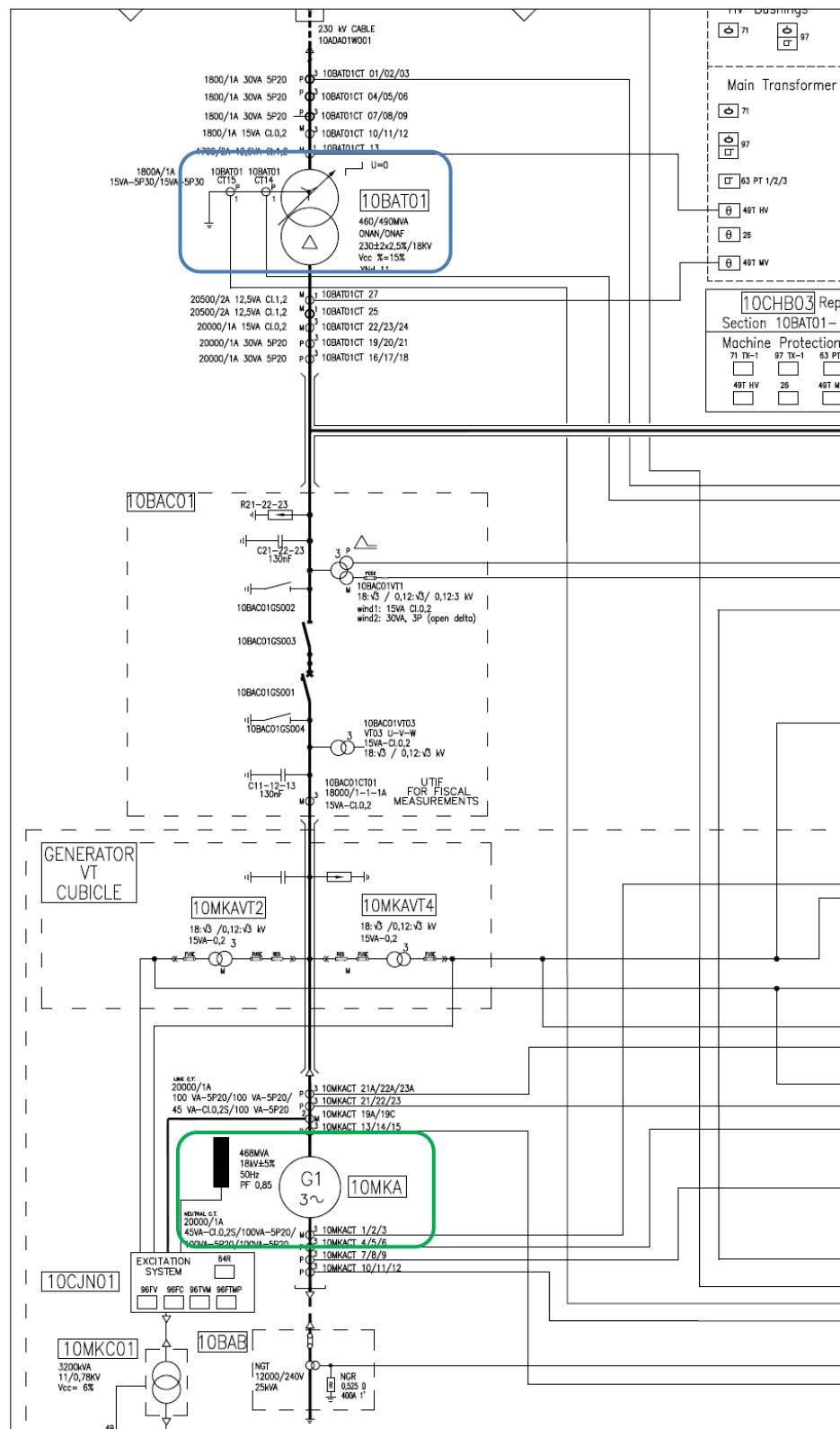


Figura 4.4 – Diagrama unilineal general Central Térmica Santa María



Se presenta a continuación el diagrama unilineal de los servicios auxiliares.

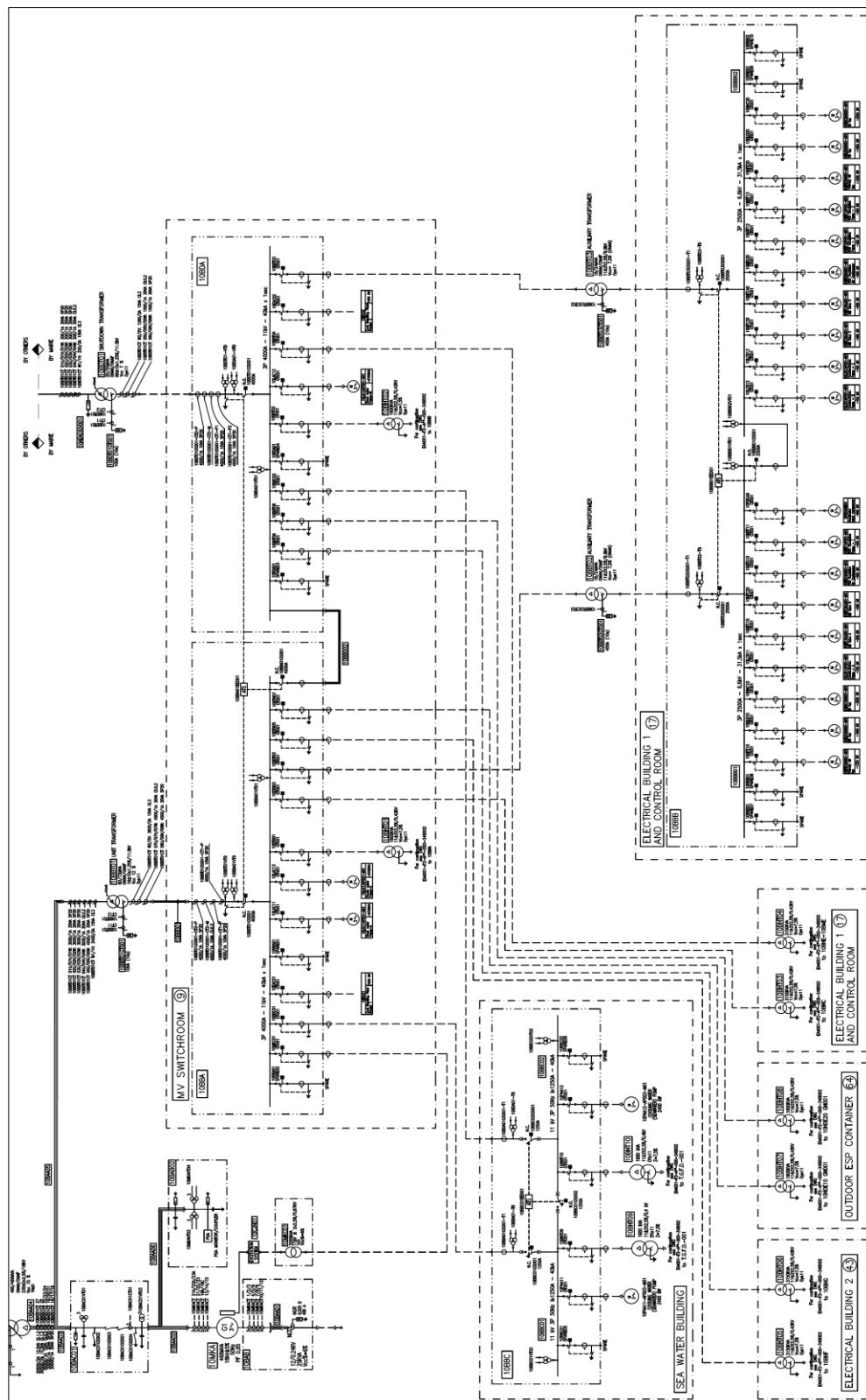


Figura 4.5 – Diagrama unilineal – Servicios auxiliares



Las principales características técnicas y datos de placas del generador y turbina se presentan a continuación.

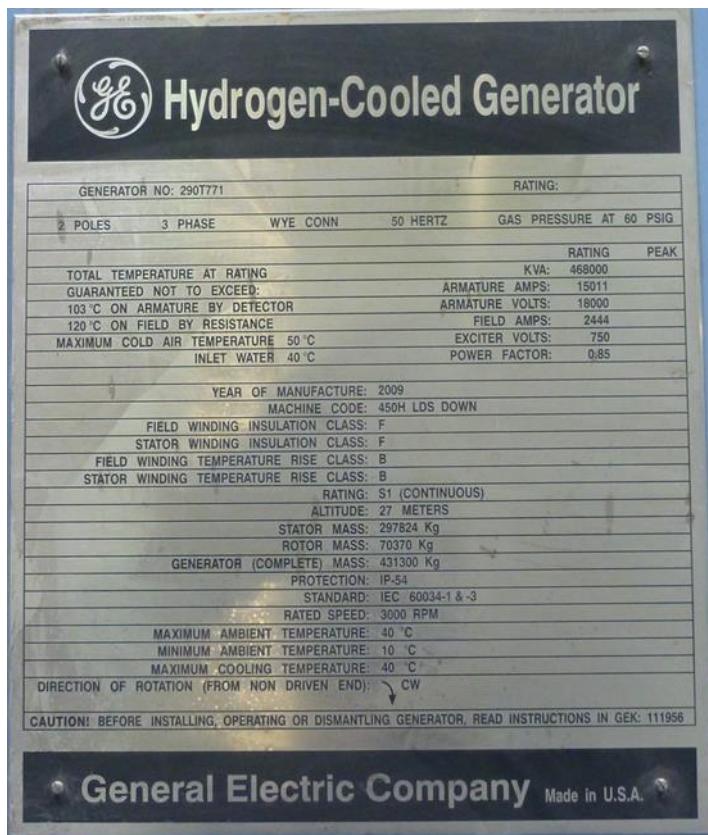


Figura 4.6 – Datos de placa del generador

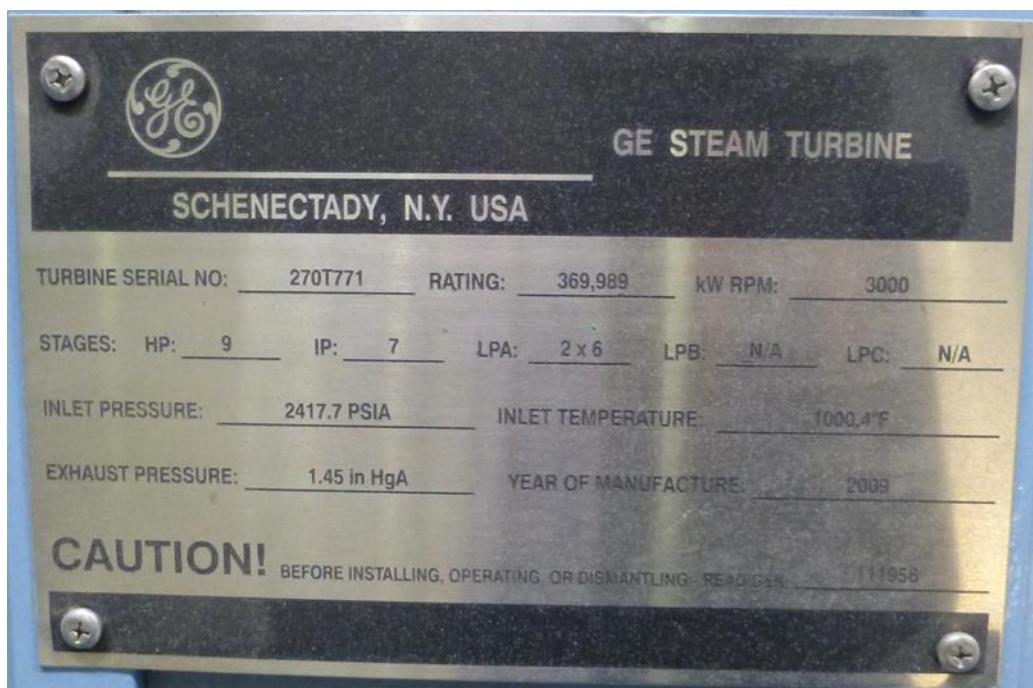


Figura 4.7 – Datos de placa de la turbina de vapor



4.3 Condiciones de referencia y curvas de corrección

A partir de la información suministrada por el fabricante y los resultados de las últimas pruebas se presentan los valores de Potencia Bruta y Mínimo Técnico para la unidad generadora de Central Térmica Santa María.

Unidad	Potencia Máxima Bruta [MW]	Mínimo Técnico [MW]
TER SANTA MARÍA U1	373.99	128.0

Tabla 4.1 – Valores base de potencia para la unidad

El documento "DE 01521-21 - Establecimiento del Consumo Específico Neto de Central Santa María" presenta los valores establecidos de Consumo Específico Neto (CEN) de Central Santa María determinados en las pruebas realizadas en 2021.

Unidad	Potencia Bruta [MW]	Potencia Neta [MW]	Consumo Específico [kcal/kWh]
TER SANTA MARÍA U1	357.64	327.86	2135

Tabla 4.2 – Resultados de pruebas CEN (2021)

No obstante, el documento "Expected_Plant_Heat_&_Mass_Balance_Collection" muestra resultados de valores de potencia bruta máxima y consumo específico correspondientes a la potencia nominal de la unidad. Estos serán considerados en la planificación de las pruebas al ser antecedentes de carácter operativo.

Unidad	Potencia bruta [MW]	Consumo Específico [kJ/kWh]	Consumo Específico [kcal/kWh]
TER SANTA MARÍA U1	370.664	9065.57	2166.7

Tabla 4.3 – Resultados de pruebas performance



En la Tabla 4.4 se indican las condiciones de referencia de la central. Cabe mencionar que solo se presentan los parámetros de corrección que se deben considerar en base a lo estipulado en el Anexo Técnico.

Parámetro de corrección	Valor nominal
Temperatura de vapor inicial	538 °C
Presión de vapor inicial	16669 kPa
Temperatura de vapor recalentado	538 °C
Caída de presión de vapor recalentado	9%
Presión en el condensador	4.91 kPa
Factor de potencia	0.95 (lagging)

Tabla 4.4 – Condiciones nominales de referencia

Las curvas de corrección que se relacionan con las variables de la Tabla 4.4 son las presentadas a continuación.

Siendo que el Coordinado no dispone de una curva de corrección de consumo específico por temperatura de aire de entrada al VTF de la caldera, para esta curva se propone utilizar otras curvas de corrección disponibles en el Heat Balance de la unidad, presentado en el documento "270T771_GE_Thermal_Kit.pdf".

Las curvas adicionales son:

- 270T771-15 Reheat Temperature Correction Factors
- 270T771-16 Reheat Pressure Drop Correction Factors



4.3.1 Curvas de corrección

Presión de vapor inicial

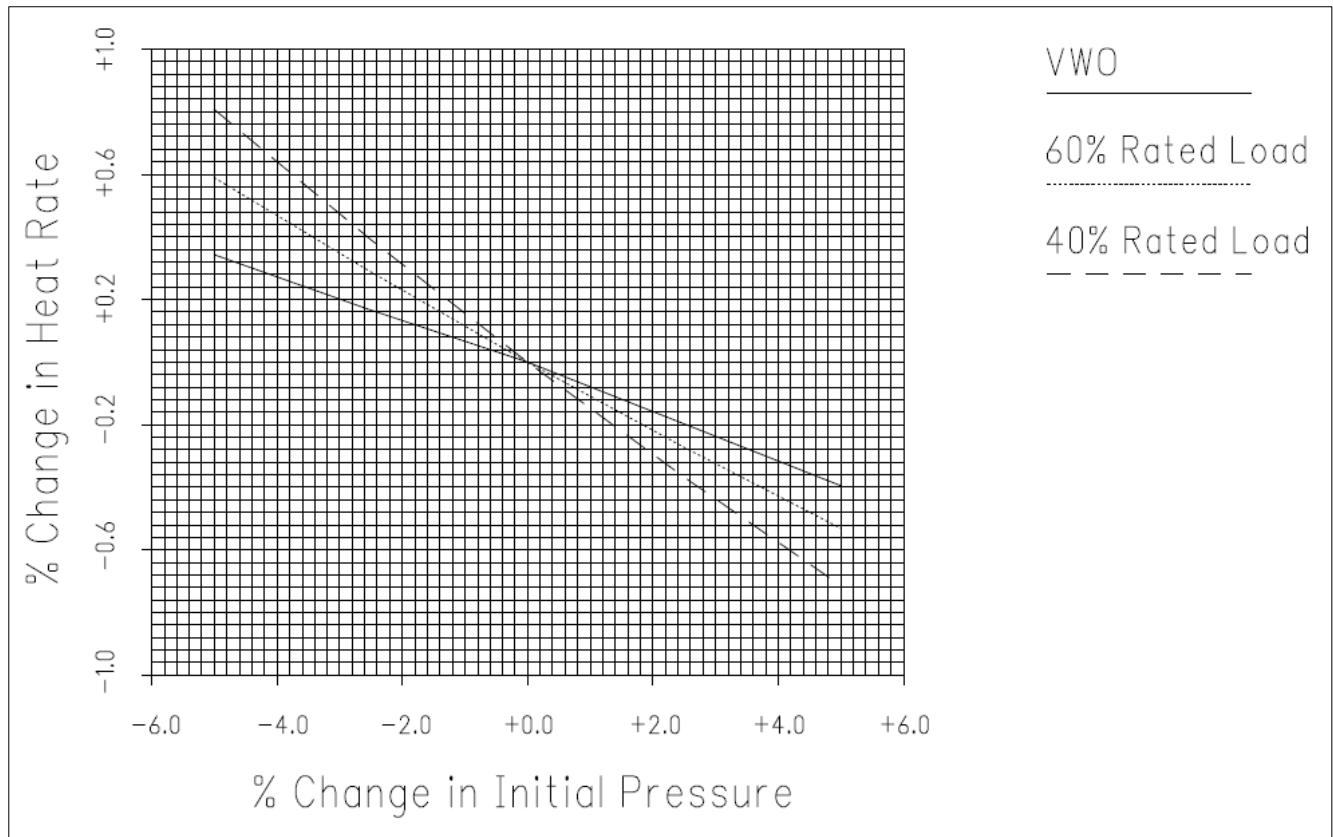


Figura 4.8 – Curva de corrección por Presión inicial de vapor

Temperatura de vapor inicial

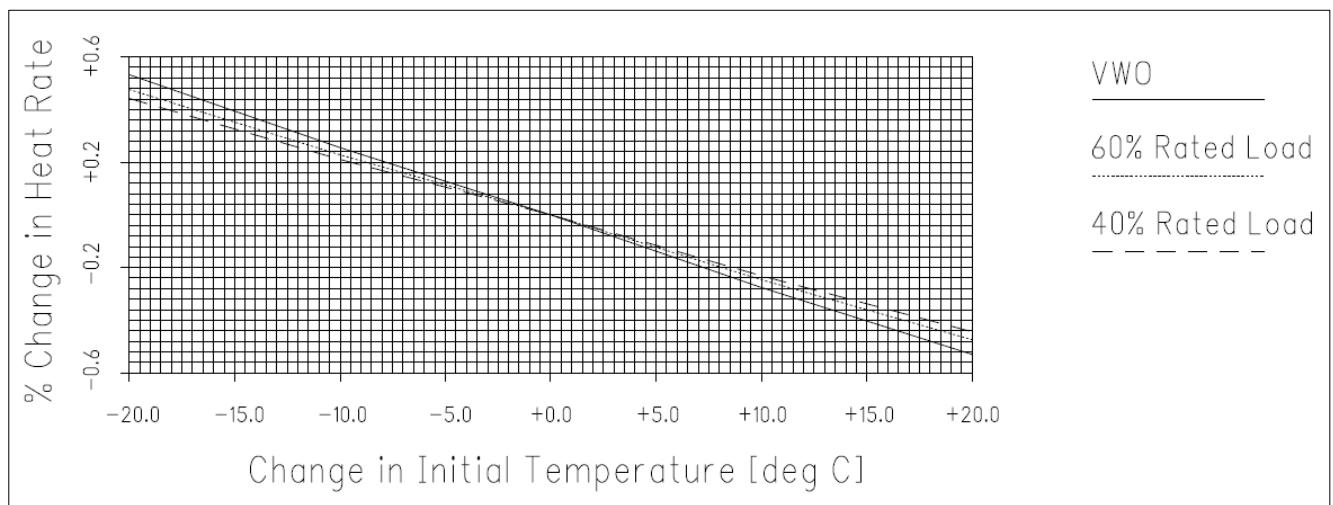


Figura 4.9 – Curva de corrección por Temperatura de vapor inicial



Caída de presión de vapor recalentado

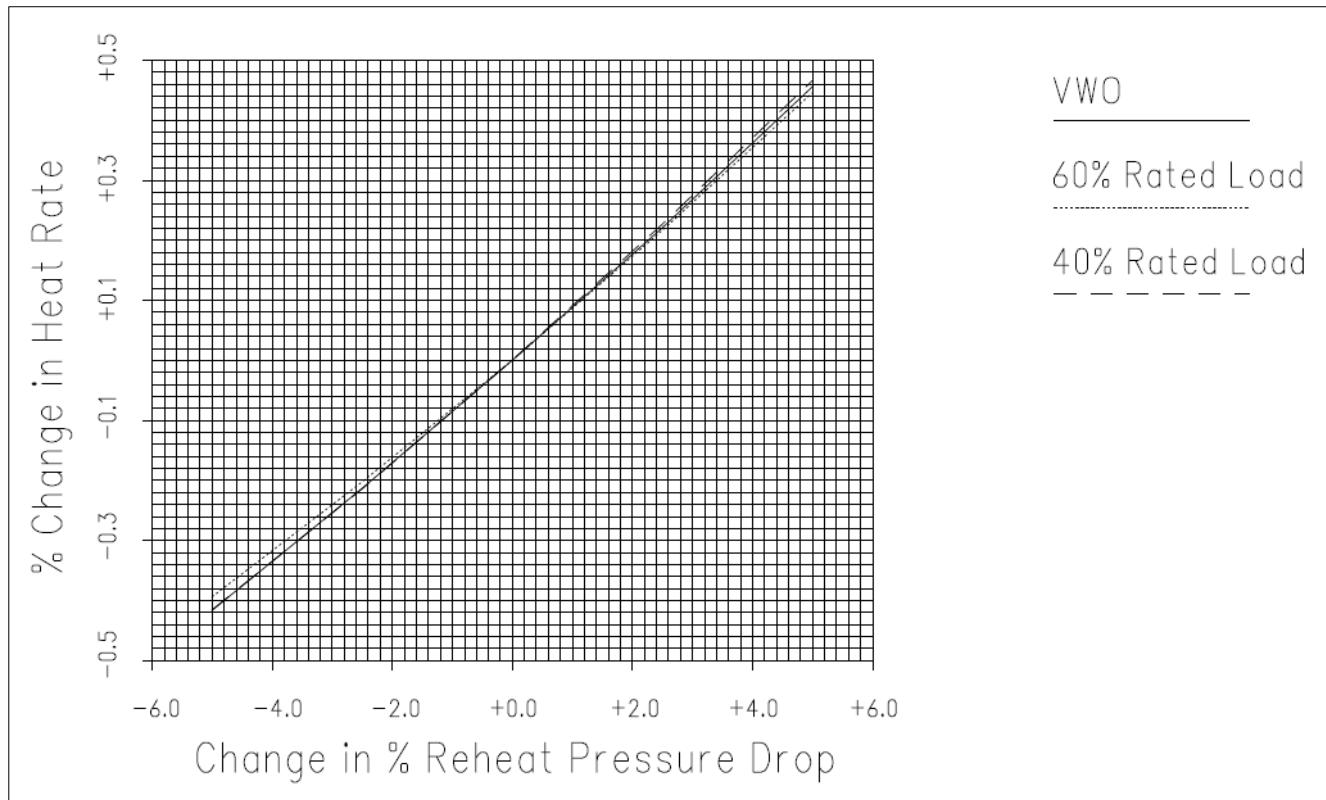


Figura 4.10 – Curva de corrección por caída de presión de vapor recalentado

Temperatura de vapor recalentado

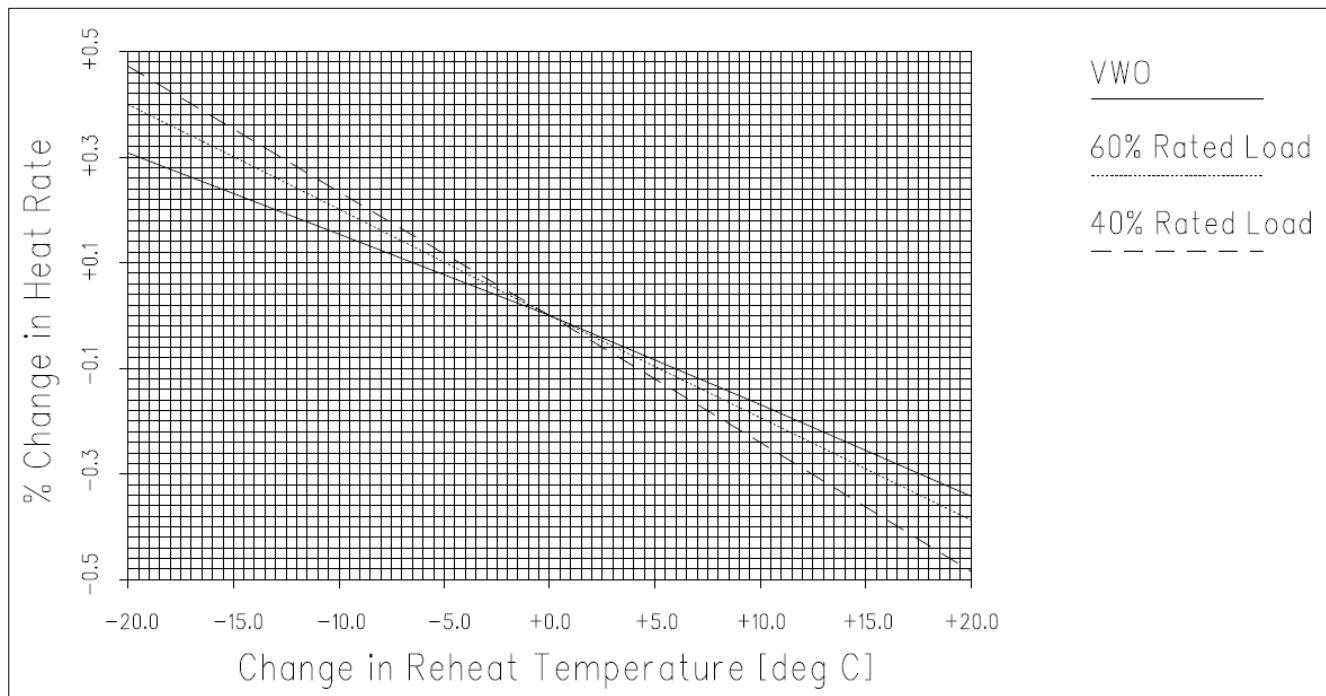


Figura 4.11 – Curva de corrección por Temperatura de vapor recalentado



Presión en el condensador

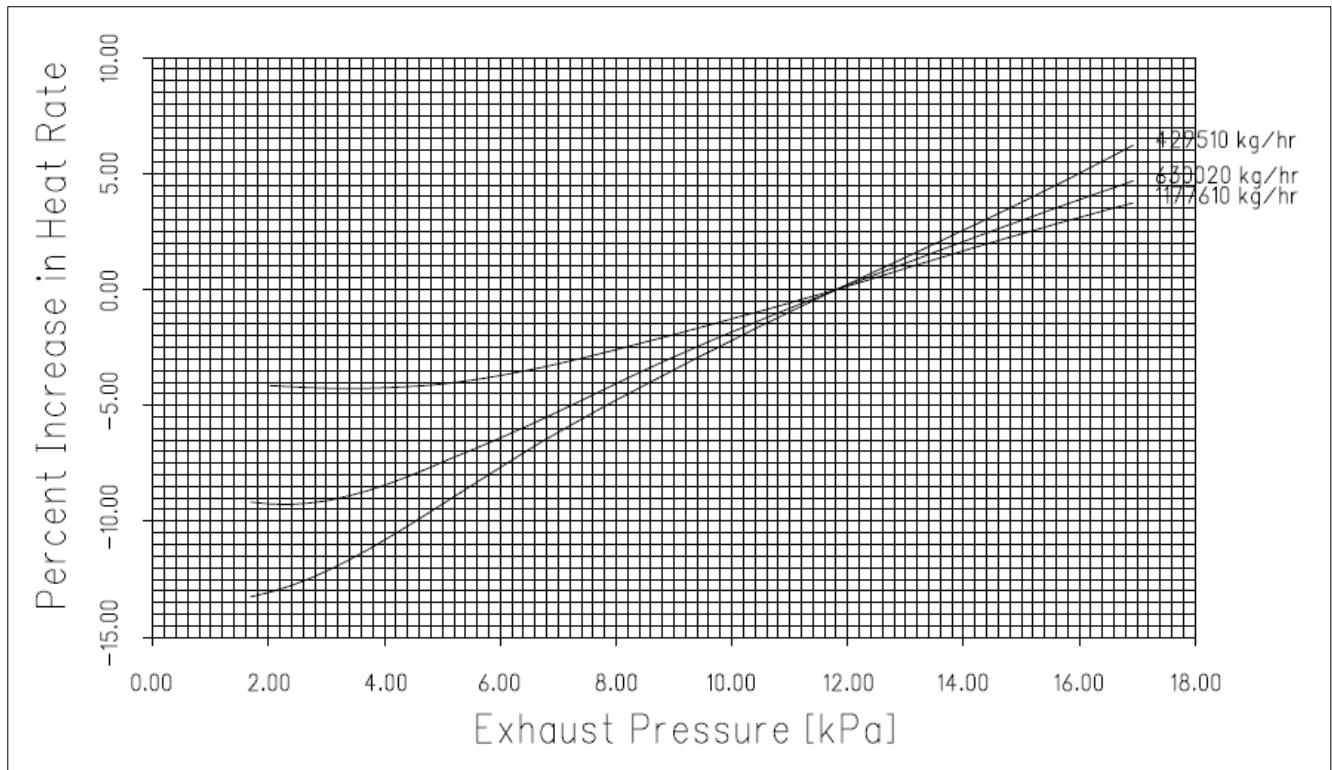


Figura 4.12 – Curva de corrección por presión en el condensador



Factor de potencia

La siguiente curva permite calcular las pérdidas en el generador y serán utilizadas para la corrección por factor de potencia (de corresponder).

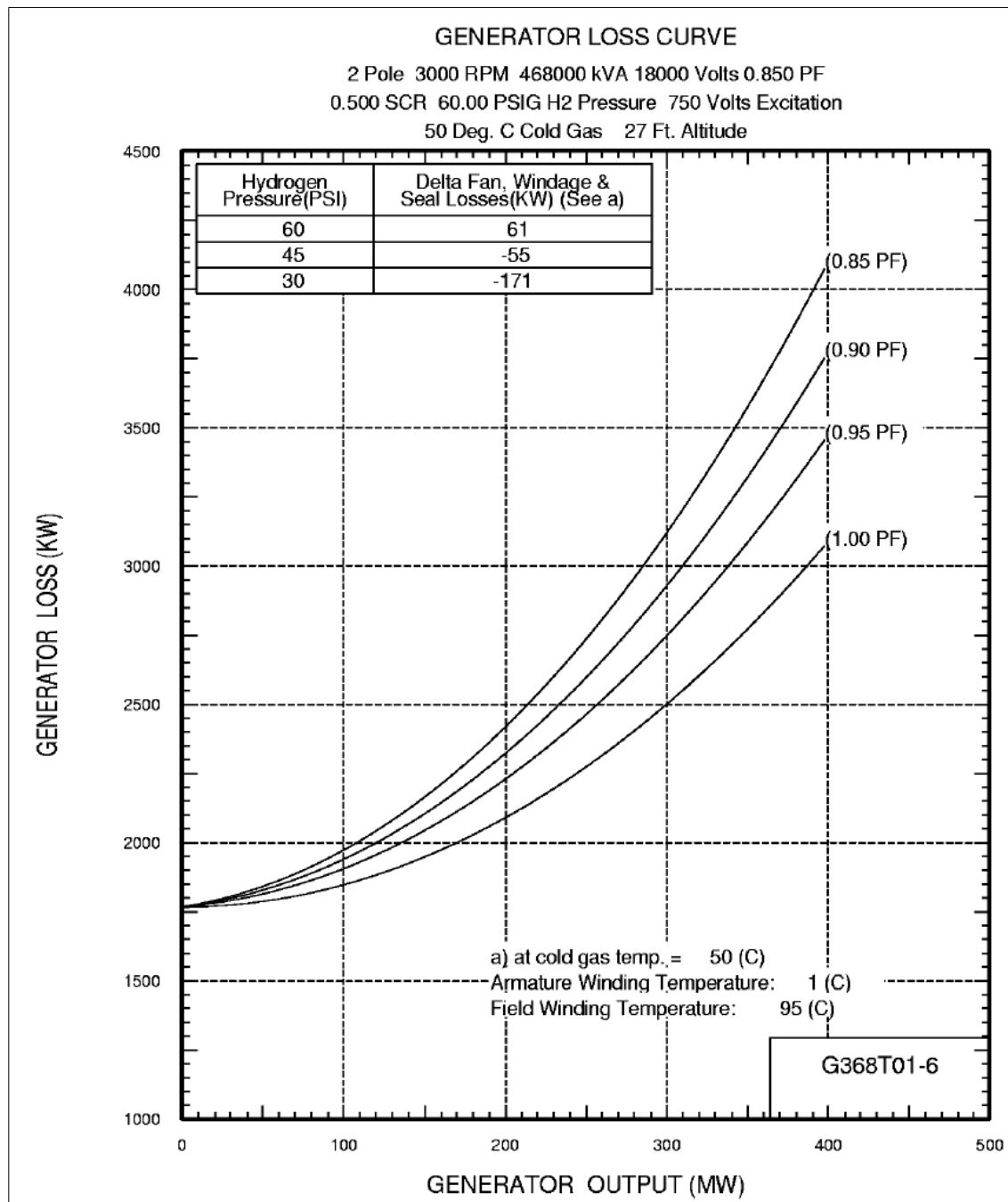


Figura 4.13 – Curva de corrección por factor de potencia

Para las correcciones se utiliza las condiciones de referencia junto con las curvas mostradas anteriormente y un factor de potencia de 0.95 tal lo solicitado por el Anexo Técnico.



4.4 Instrumentación y mediciones

Según lo establecido en el Artículo 31 del Anexo Técnico, las mediciones de potencia activa y factor de potencia deberán realizarse con instrumentos clase 0.2, mientras que la norma ASME PTC 6 establece que la clase de los transformadores de instrumentación debe ser 0.3 o mejor.

Todas las mediciones asociadas a la determinación del valor de consumo específico se obtuvieron del equipamiento ya instalado en sitio.

En las Figura 4.14 se presenta un diagrama unilineal de planta donde se distinguen los elementos disponibles en este caso.

Considerando este diagrama junto con el levantamiento de información realizado, los requerimientos del Anexo Técnico y la norma ASME PTC 6 se describe la metodología propuesta.

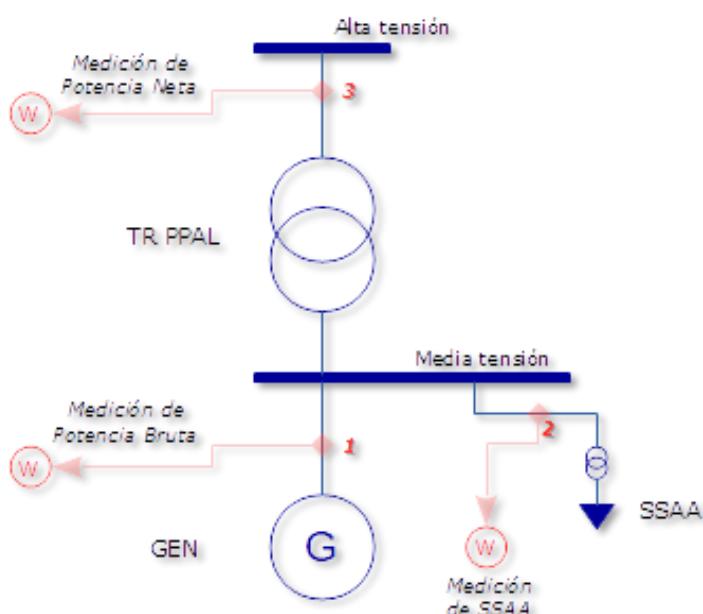


Figura 4.14 – Unilineal de planta esquemático



4.4.1 Metodología

Se realizó la medición de potencia bruta y factor de potencia en bornes del generador tal como se solicita en el Anexo Técnico. La potencia neta se midió a partir de los medidores ubicados en la S/E Charrúa 220 kV.

Las pérdidas totales se calcularon indirectamente a partir de la diferencia obtenida entre la medición de potencia bruta y la medición de la potencia neta.

Para la medición de potencia bruta, los transformadores de instrumentación (PTs, CTs) son clase 0.2, (punto "1" en la Figura 4.14). Para la medición de voltaje se utilizó un transformador de tensión cuya relación de transformación es 18.0/0.120 kV. Para la medición de corriente se utilizó un transformador de corriente cuya relación de transformación es 18000/1 A.

Para la medición de potencia bruta durante las pruebas, el Coordinado utilizó un medidor marca Schneider Electric modelo ION 8600 que ya se encuentra instalado en bornes del generador. Este equipo es clase 0.2 y cumple con los requerimientos establecidos en el Anexo Técnico.

Para la medición de potencia neta, los transformadores de instrumentación (PTs, CTs) son clase 0.2, (punto "3" en la Figura 4.14). Para la medición de voltaje se utilizaron transformadores de tensión cuya relación de transformación es 230.0/0.120 kV. Para la medición de corriente se utilizaron transformadores de corriente cuyas relaciones de transformación son 3000/1 A.

Para la medición de potencia neta durante las pruebas, el Coordinado instaló nuevos medidores marca Schneider Electric modelo ION 8650, ubicados en los paños J1 y J2 de la Central que corresponden a sus paños de conexión a la S/E Charrúa 220kV. Los mismos son clase 0.2 y cumplen los requerimientos establecidos en el Anexo Técnico.

Para la medición de la presión y temperatura de vapor sobrecalentado se han identificado los trasmisores de presión 10LBA21CP001 y 10LBA22CP001, y de temperatura 10LBA10CT001/CT002/CT003 y 10LBA20CT001/CT002/CT003.

Para la medición de la presión de vapor recalentado se han identificado los trasmisores de presión 10LBC41CP801, 10LBC42CP001, 10LBB10CP001 y 10LBB20CP001. Para la temperatura de vapor recalentado se identificaron los trasmisores 10LBB10CT001/CT002/CT003 y 10LBB20CT001/CT002/CT003.

Para la medición de la presión en el condensador se han identificado los trasmisores de presión 10MAG10CP001, 10MAG10CP002 y 10MAG10CP003.



En la sección de anexo 9.5 se detallan los puntos desde donde se realizan las mediciones de cada variable, en tanto en la sección de anexo 9.6 se muestran los antecedentes técnicos y certificados de calibración asociados a los equipos de medición.



4.4.2 Instrumentación principal

Las mediciones consideradas para la determinación del valor de Consumo Específico fueron instrumentadas según se resume en la Tabla 4.5. La misma indica la instrumentación principal a ser utilizada, magnitud medida, tipo y clase, y ubicación.

#	Magnitud	Instrumento	Tipo, clase y muestreo	Propietario y certificado	Ubicación	Tipo de Registro
1	Potencia activa bruta	ION 8600 Serie: MT-0904A079-01	A, 0.2, 1 min	Colbún (Figura 9.22)	Conectado a PTs CTs clase 0.2, (Figura 9.7)	Digital
2	Factor de potencia	ION 8600 Serie: MT-0904A079-01	A, 0.2, 1 min	Colbún (Figura 9.22)	Conectado a PTs CTs clase 0.2, (Figura 9.7)	Digital
3	Potencia activa neta L1	ION 8650 Serie: MW-2303B894-02	A, 0.2, 1 min	Colbún (Figura 9.23)	Conectado a PTs CTs clase 0.2, (Figura 9.12)	Digital
4	Potencia activa neta L2	ION 8650 Serie: MW-2303B890-02	A, 0.2, 1 min	Colbún (Figura 9.24)	Conectado a PTs CTs clase 0.2, (Figura 9.12)	Digital
5	Presión de vapor sobrecalenteadoo	10LBA21CP001 10LBA22CP001	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.3)	(Figura 9.18)	Digital
6	Temp. de vapor sobrecalenteadoo	10LBA10CT001/CT002/CT003 10LBA20CT001/CT002/CT003	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.3)	(Figura 9.18)	Digital
7	Presión de vapor recalentado frío	10LBC41CP801 10LBC42CP001	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.4)	(Figura 9.19)	Digital
	Presión de vapor recalentado	10LBB10CP801 10LBB20CP001	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.4)	(Figura 9.20)	Digital
8	Temp. de vapor recalentado	10LBB10CT001/CT002/CT003 10LBB20CT001/CT002/CT003	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.4)	(Figura 9.20)	Digital
9	Presión en el condensador	10MAG10CP001 10MAG10CP002 10MAG10CP003	1 min	Equipos de planta (Capítulo 9.6.5)	(Figura 9.21)	Digital

Tabla 4.5 – Instrumentación principal de potencia



Las características principales de estos equipos y sus certificados de calibración vigentes a la fecha de los ensayos pueden consultarse en el anexo 9.6.

Los equipos medidores de potencia bruta y neta fueron configurados y operados por el Coordinado. Se realizó la entrega de los registros digitales de las pruebas durante y luego de la ejecución da las mismas.



4.4.3 Mediciones complementarias

Se muestra en la Tabla 4.6 el listado de señales disponibles en el SCADA de la central con los TAGS correspondientes:

#	Variable	Tag
1	Potencia activa bornes generador	STGGCM1.EX2KGNWATTA.PNT
2	Factor de potencia bornes generador	10ADA10.CE001_XQ08.PNT
3	Tensión de bornes generador	STGGCM1.EX2KTRMVA.PNT
4	Frecuencia eléctrica	10ADA10.CE001_XQ07.PNT
5	Velocidad de giro de la turbina	STGGCM3.TNHRPMA.PNT
6	Potencia de servicios auxiliares	10CHB01.GH001_BIAS.OUT
7	Tensión de servicios auxiliares	10BDA01.VT01_XQ12.PNT
8	Flujo agua de alimentación caldera	10LAB40.CF001A_XQ01.PNT 10LAB40.CF001B_XQ01.PNT 10LAB40.CF001C_XQ01.PNT
9	Temperatura agua de alimentación caldera	10LAB40.CT001_XQ01.PNT
10	Presión agua de alimentación entrada Economizador	10LAB60.CP001_XQ01.PNT
11	Flujo atemperación sobrecalentado total	10LAE10.CF001A_XQ01.PNT 10LAE10.CF001B_X01.PNT
12	Presión agua atemperación	10LAB40.CP001_XQ01.PNT
13	Flujo purga continua	10HAD11.CF001_XQ01.PNT
14	Presión vapor saturado domo	10HAD10.CP001_XQ01.PNT 10HAD10.CP002_XQ01.PNT 10HAD10.CP003_XQ01.PNT
15	Temperatura vapor principal salida caldera	10LBA10.CT001_XQ01.PNT 10LBA10.CT002_XQ01.PNT 10LBA10.CT003_XQ01.PNT 10LBA20.CT001_XQ01.PNT 10LBA20.CT002_XQ01.PNT 10LBA20.CT003_XQ01.PNT
16	Presión vapor principal salida caldera Presión del vapor sobrecalentado	10LBA10.CP801_OUT.PNT 10LBA20.CP801_OUT.PNT
17	Temperatura vapor salida recalentado	10LBB10.CT001_XQ01.PNT 10LBB10.CT002_XQ01.PNT 10LBB10.CT003_XQ01.PNT 10LBB20.CT001_XQ01.PNT 10LBB20.CT002_XQ01.PNT 10LBB20.CT003_XQ01.PNT
18	Presión del vapor de salida de recalentador	10LBB10.CP801_XQ01.PNT 10LBB20.CP001_XQ01.PNT
19	Temperatura antes atemperador RH1	10HAJ11.CT801_OUT.PNT 10HAJ12.CT001_XQ01.PNT
20	Presión del vapor frío de entrada al recalentador	10LBC41.CP801_XQ01.PNT 10LBC42.CP001_XQ01.PNT



21	Flujo agua atemperación recalentado	10LAF10.CF001_XQ01.PNT
22	Presión recalentado frío salida turbina	10LBC31.CP001_XQ01.PNT 10LBC32.CP001_XQ01.PNT
23	Temperatura agua atemperación recalentado	10LAF40.CT001_XQ01.PNT
24	Presión agua atemperación recalentado	10LAF40.CP001_XQ01.PNT
25	Temperatura recalentado frío salida turbina	10LBC31.CT001_XQ01.PNT 10LBC32.CT001_XQ01.PNT
26	Temperatura del vapor frío de entrada al recalentador	10LBC41.CT001_XQ01.PNT 10LBC42.CT001_XQ01.PNT
27	Temperatura entrada agua alimentación Calentador 8/Salida Calentador 7	10LAD30.CT001_XQ01.PNT
28	Presión entrada agua alimentación Calentador 8/Salida Calentador 7	10LAD30.CP001_XQ01.PNT
29	Temperatura salida agua alimentación Calentador 8	10LAD40.CT001_XQ01.PNT
30	Presión salida agua alimentación Calentador 8	10LAD40.CP001_XQ01.PNT
31	Temperatura vapor de extracción a Calentador 8	10LBQ80.CT001_XQ01.PNT
32	Presión vapor de extracción a Calentador 8	10LBQ80.CP001_XQ01.PNT
33	Temperatura drenaje Calentador 8	10LCH10.CT001_XQ01.PNT
34	Temperatura entrada agua alimentación Calentador 7	10LAD20.CT001_XQ01.PNT
35	Presión entrada agua alimentación Calentador 7	10LAD20.CP001_XQ01.PNT
36	Temperatura vapor recalentado frío a Calentador 7	10LBQ70.CT001_XQ01.PNT
37	Presión vapor recalentado frío a Calentador 7	10LBQ70.CP001_XQ01.PNT
38	Temperatura drenaje Calentador 7	10LCH20.CT001_XQ01.PNT
39	Presión del vapor de entrada al condensador	10MAG10.CP001_XQ01.PNT 10MAG10.CP002_XQ01.PNT 10MAG10.CP003_XQ01.PNT
40	Temperatura del agua de enfriamiento que ingresa al condensador	10PAB22.CT001_XQ01.PNT 10PAB21.CT001_XQ01.PNT
41	Temperatura de agua de enfriamiento a la salida del condensador	10PAB31.CT801_OUT.PNT 10PAB32.CT001_OUT.PNT
42	Presión de extracciones de vapor de turbina	10LBS50.CP001_XQ01.PNT 10LBS50.CP002_XQ01.PNT 10LBQ70.CP001_XQ01.PNT 10LBQ80.CP001_XQ01.PNT
43	Flujo carbón	10HFB10.GH001_XA01.PNT 10HFB20.GH001_XA01.PNT 10HFB30.GH001_XA01.PNT
44	Temperatura silos carbón	10HFA10D.CT001_XQ01.PNT 10HFA20D.CT001_XQ01.PNT 10HFA30D.CT001_XQ01.PNT 10HFA40D.CT001_XQ01.PNT
45	Temperatura aire entrada CAR 10	10HLA12.CT001_XQ01.PNT
46	Temperatura aire entrada CAR 20	10HLA22.CT001_XQ01.PNT
47	Temperatura gas sale CAR 10	10HNA12.CT001_XQ01.PNT 10HNA12.CT002_XQ01.PNT



48	Temperatura gas sale CAR 20	10HNA22.CT001_XQ01.PNT 10HNA22.CT002_XQ01.PNT
49	Temperatura gases combustión calentador de aire	10HNA10.CT001_XQ01.PNT 10HNA20.CT001_XQ01.PNT
50	Temperatura aire saliendo calentador de aire 1°	10HFE41.CT001_XQ01.PNT
51	Temperatura aire saliendo calentador de aire 2°	10HLA14.CT001_XQ01.PNT 10HLA24.CT001_XQ01.PNT
52	Temperatura aire primario a molino	10HFE61.CT001_XQ01.PNT 10HFE61.CT002_XQ01.PNT 10HFE62.CT001_XQ01.PNT 10HFE62.CT002_XQ01.PNT 10HFE63.CT001_XQ01.PNT 10HFE63.CT002_XQ01.PNT
53	Flujo aire primario a molino	10HFE61.CF901_OUT.PNT 10HFE62.CF901_OUT.PNT 10HFE63.CF901_OUT.PNT
54	Mediciones ambientales	COLBUN - Santa María: Presión Atmosférica COLBUN - Santa María: Temp. Ambiente COLBUN - Santa María: Humedad Relativa

Tabla 4.6 – Variables SCADA

Finalizadas las pruebas el Coordinado realizó la entrega del registro digital de datos correspondiente.



4.5 Muestras y análisis de carbón

Durante las pruebas se realizó el análisis del carbón para contar con el registro de sus condiciones y características en la medición consumo específico de la unidad. El Coordinador fue el responsable del muestreo y análisis del carbón que alimenta a la caldera, y la muestra fue enviada a un laboratorio externo para la determinación de sus características.

Las muestras se tomaron en la descarga de los alimentadores de carbón de los pulverizadores en servicio. El muestreo se realizó durante cada corrida de la prueba y por cada pulverizador en servicio

Los resultados del análisis se incluyen en el anexo 9.7.1.



Figura 4.15 – Alimentador carbón

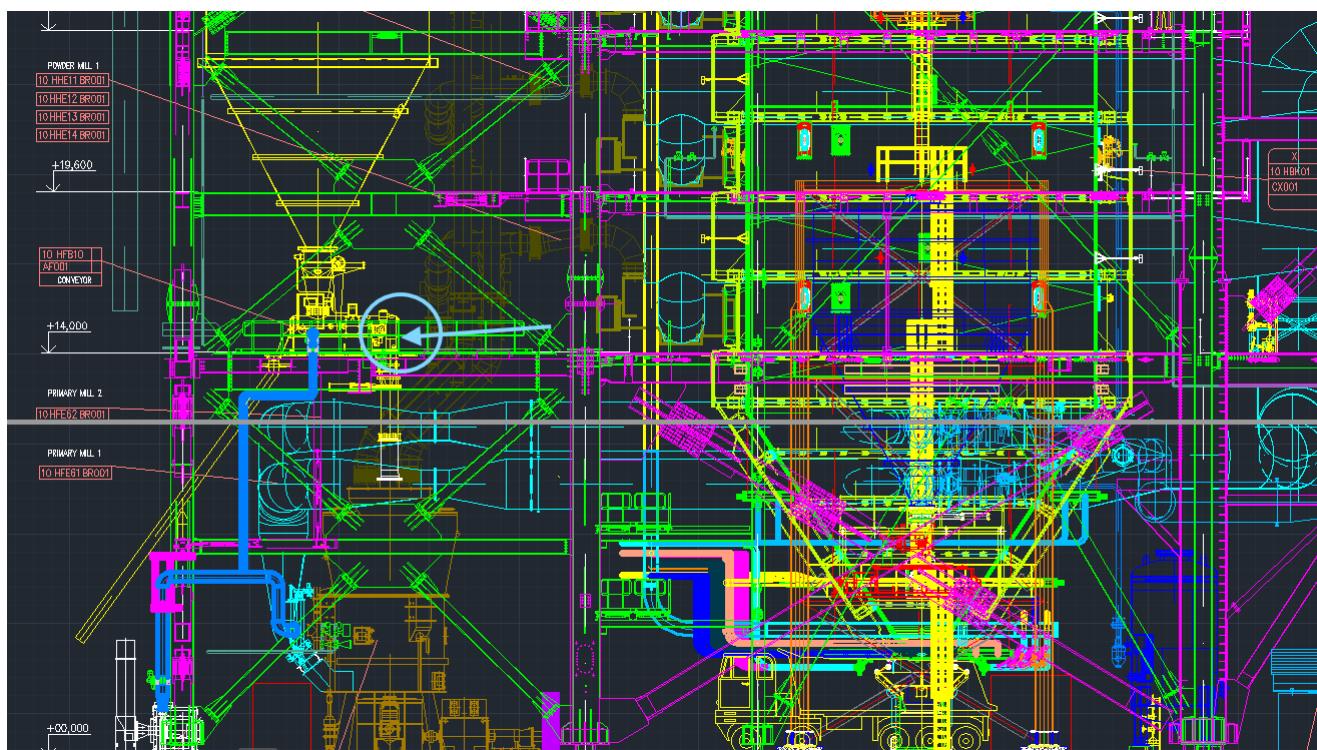


Figura 4.16 – Ubicación alimentador carbón

4.6 Muestra y análisis de cenizas

Las muestras de cenizas volante se realizaron desde las tolvas ubicadas en la salida del Economizador. Las muestras de la ceniza de fondo “escoria” se tomaron en la descarga del silo de escoria. Se tomaron, para cada nivel de carga, una muestra de ceniza (volante y escoria) al inicio, en la mitad y al final de la corrida.

El Coordinado fue el responsable del muestreo y análisis de cenizas, y las muestras fueron enviadas a un laboratorio externo para la determinación de sus características.

Los resultados del análisis se incluyen en el anexo 9.7.2.



Figura 4.17 – Tolvas

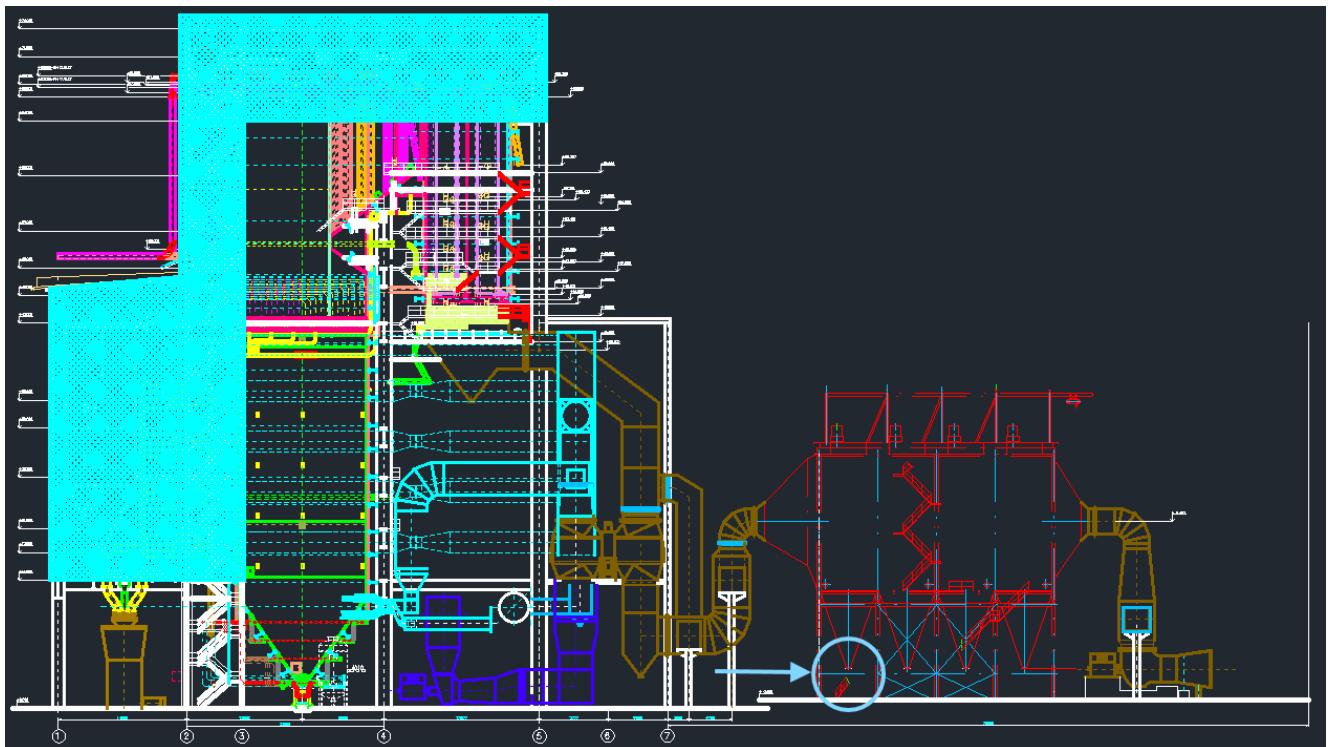
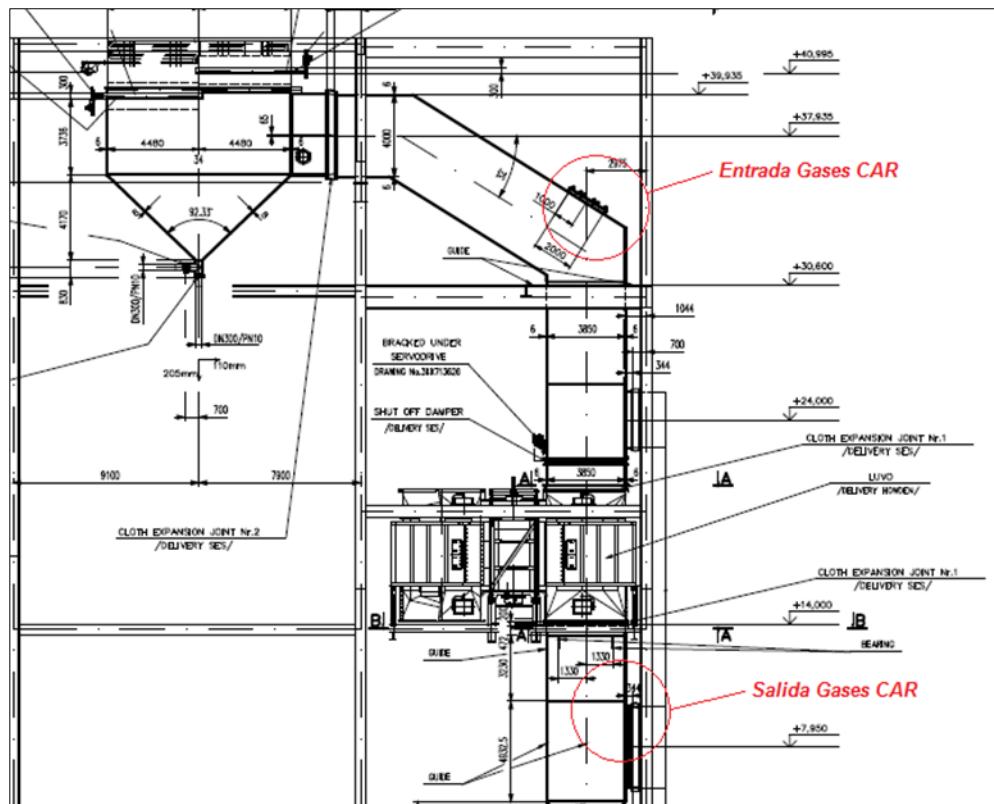


Figura 4.18 – muestreo de cenizas



4.7 Muestra y análisis de gases de combustión

Las muestras y temperatura de los gases de combustión de tomaron a la entrada y a la salida en ambas líneas de los calentadores de aire regenerativos de la unidad. (CAR 10 y CAR 20). Las mediciones se realizaron para la determinación de la concentración de O₂-CO₂-CO-SO₂ y temperatura en los gases de escape en entrada y salida de los calentadores aire-gases (CAR) mediante el empleo de analizadores de gases.



Las mediciones se realizaron durante el periodo de prueba para cada uno de los niveles carga. El Coordinador fue el responsable del muestreo y análisis de los gases de combustión.

Los resultados del análisis se incluyen en el anexo 9.7.3.



5 REALIZACIÓN DE LA PRUEBA

Como se indicó en el capítulo 3.2 el experto técnico no se presentó en las instalaciones del coordinado y, por lo tanto, dirigió y supervisó su desarrollo de forma remota.

La comunicación se materializó vía reunión de **Microsoft Teams**: Llamada de voz, video e interfaz para compartir medios digitales.

5.1 Chequeos preliminares

En una reunión previa a la ejecución de las pruebas se realizó una inspección virtual en donde se verificó que todo esté adecuadamente dispuesto para el inicio de las pruebas.

Se verificó:

1. Disposición de los medidores, números de serie y certificados de calibración.
2. Lectura de los equipos de medición principales.
3. Sincronización horaria entre los distintos equipos de medición.
4. Se confirmó que el sistema de adquisición de datos de planta esté operativo.

5.2 Desarrollo de las pruebas

Previo al inicio de las pruebas se realizó una inspección virtual en donde se verificó que todo se encontraba adecuadamente dispuesto para el inicio de las pruebas y se realizaron las siguientes tareas:

- a) Todas las protecciones estaban operativas y sin falla.
- b) No existían alarmas relevantes.
- c) La unidad estuvo disponible para operar a máxima potencia.
- d) El control primario de frecuencia (CPF) fue desactivado durante el desarrollo de la prueba.
- e) Para las pruebas el factor de potencia (FP) de la unidad no pudo ser ajustado lo más cercano posible a 0.95 de acuerdo con lo exigido en el Anexo Técnico. Debido a limitaciones del Sistema de transmisión la unidad operó en un factor de potencia aproximado de 0.965.
- f) La barra de SS.AA. estuvo aislada de conexiones externas a la central.



5.3 Incremento de potencia, estabilización e inicio de la prueba

Previo al inicio de la prueba la unidad se encontraba en servicio. Por esta razón, no fue necesario incrementar la carga hasta alcanzar su mínimo valor estable en condiciones normales de operación, en este caso se consignó una potencia objetivo de 128 MW (MT).

En dicho punto se verificaron las condiciones de prueba establecidas en el procedimiento, las cuales son: desactivar el control primario de frecuencia y ajustar el factor de potencia al valor más cercano posible a 0.95 que permita la red y/o limitadores.

Para cada periodo de prueba, el control primario de frecuencia ha sido efectivamente deshabilitado y se ajustó el factor de potencia al valor más cercano posible al objetivo de 0.95. Se logra alcanzar la condición de factor de potencia cercana a 0.965.

Finalizados estos ajustes se dio inicio al período de estabilización de la unidad en cuestión. Durante el mismo se monitoreó la evolución de las principales variables hasta que se verificó la estabilidad, dando inicio formal al período de prueba.

La Tabla 5.1 resume los períodos resultantes del desarrollo de la prueba para la Unidad.

Estado de carga	Periodo de prueba	
	Inicio	Fin
Mínimo técnico 128 MW	18/03/2025 - 13:30 Hs	18/03/2025 - 15:30 Hs
1º carga parcial: 168.3 MW	18/03/2025 - 18:00 Hs	18/03/2025 - 20:00 Hs
2º carga parcial: 208.7 MW	21/03/2025 - 10:30 Hs	21/03/2025 - 12:30 Hs
3º carga parcial: 249 MW	21/03/2025 - 14:30 Hs	21/03/2025 - 16:30 Hs
4º carga parcial: 289.3 MW	20/03/2025 - 19:20 Hs	20/03/2025 - 21:20 Hs
5º carga parcial: 329.7 MW	20/03/2025 - 03:15 Hs	20/03/2025 - 05:15 Hs
Potencia Máxima: 379 MW	19/03/2025 - 20:00 Hs	19/03/2025 - 22:00 Hs

Tabla 5.1 – Etapas de la prueba para la Unidad



5.4 Periodo de prueba

En total se registraron 14 horas de pruebas divididas en 7 test-run de 2 horas cada uno (un test-run para cada nivel de carga). En cada uno de los mismos se verificó la estabilidad de la unidad según lo establecido por la norma ASME PTC 6.

Parámetros	Desviación estándar durante el periodo
Potencia eléctrica de salida	$\pm 0.25\%$
Factor de potencia	$\pm 1.0\%$
Velocidad de turbina	$\pm 0.25\%$
Presión de vapor	$\pm 0.25\% \text{ o } \pm 34.5 \text{ kPa}$
Temperatura de vapor sobrecalentado y recalentado	$\pm 4.0^\circ\text{C}$
Presión de condensador	$\pm 1.0\% \text{ o } \pm 0.14 \text{ kPa}$

Tabla 5.2 – Máximas variaciones permisibles en las condiciones de operación

La Tabla 5.3 muestra el resumen de las verificaciones de estabilidad realizadas para la unidad.

Períodos		ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW
Test Run n°									
Fecha			18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025
Hora Inicio			13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00
Hora Fin			15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00
Verificación de condiciones de estabilidad									
P _{Neta}	Potencia Neta medida en Alta	0,25%	1,47%	0,51%	0,37%	0,64%	0,47%	0,35%	0,11%
P _{BRUTA}	Potencia Bruta medida en bornes de máquina	0,25%	1,25%	0,38%	0,31%	0,74%	0,40%	0,34%	0,13%
FP	Factor de Potencia en bornes de máquina	1,00%	0,38%	0,28%	0,28%	0,22%	0,21%	0,17%	0,15%
P _{cond}	Presión Condensador	1,00%	0,93%	1,00%	0,17%	0,16%	0,12%	0,16%	0,09%
T _{VapSH}	Temperatura Vapor Sobrecalentado	4°C	1,15°C	0,60°C	0,55°C	0,42°C	0,31°C	0,34°C	0,60°C
T _{VapRH}	Temperatura Vapor Recalentado	4°C	0,45°C	0,35°C	0,35°C	0,73°C	0,54°C	0,46°C	0,52°C
Frec	Velocidad de Rotación	0,25%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%
P _{Vapor}	Presión Vapor	1,00%	0,51%	0,14%	0,16%	0,30%	0,14%	0,14%	0,15%
P _{Vapor}	Presión Vapor	1,00%	0,51%	0,14%	0,16%	0,30%	0,14%	0,14%	0,15%
Estabilidad	¿Se cumplen los criterios para todas las variables?	NO	NO	NO	NO	NO	NO	NO	SI

Tabla 5.3 – Verificación de estabilidad

Si bien se aprecia que existen períodos donde no se cumplen los criterios de estabilidad establecidos en la norma ASME PTC 6, se aclara que las pruebas se realizan en condiciones de completa disponibilidad de la central y el desempeño registrado es el correspondiente a la operación normal de la unidad. Esta misma situación se observó en las pruebas anteriores (2020/2021) de Potencia Máxima y Consumo Específico. En consecuencia, todos los test-run registrados han sido considerados el cálculo final de los resultados.

Finalizadas las pruebas se confeccionaron actas reflejando las principales condiciones de los ensayos. Dichas actas pueden consultarse en el anexo 9.8.



6 CÁLCULOS REALIZADOS Y RESULTADOS

6.1 Reducción de datos y estabilidad

Se procesaron los datos en búsqueda de valores atípicos, para cada período se evaluó la estabilidad de las principales variables tal como se indicó en 5.4. Todos los test-run han sido considerados en el cálculo final del valor de Consumo Específico Neto para 7 niveles de carga.

Para la determinación del Consumo Específico Neto se utiliza la metodología de balance de energía que se plantea en el código ASME PTC 4-2013. El valor correspondiente de Consumo Específico Neto se calcula con la siguiente formula:

$$CEN = \frac{C_{COMBUSTIBLE}}{P_{Neta}}$$

Dónde:

- P_{Neta} : Potencia Neta no corregida (Medición directa)
- $C_{COMBUSTIBLE}$: Calor del Combustible. Este valor se determina como la carga de calor medida de la caldera dividida por la eficiencia de la caldera con el Poder Calorífico Superior del combustible PCS (ASME PTC 4 - 2013)

$$C_{COMBUSTIBLE} = \frac{C_{TER_CALDERA}}{(Eff_{CALDERA}/100)}$$

- $C_{TER_CALDERA}$: Carga térmica de la caldera. Energía de la caldera
- $Eff_{CALDERA}$: Eficiencia de la caldera



6.2 Determinación de la Entrada de Calor del Combustible

En los siguientes capítulos se presentan, para cada nivel de carga, los formularios utilizados para el cálculo del Calor del combustible de acuerdo con la metodología delineada en el código ASME PTC 4 – 2013.

A partir de los datos registrados de flujos, temperaturas y presiones del proceso de vapor; potencia activa bruta y neta de la unidad, y análisis de carbón y cenizas se calculan los valores correspondientes de energía de salida ($C_{TER_CALDERA}$) y eficiencia de la caldera ($Eff_{CALDERA}$) como se presenta a continuación para cada estado de carga.



6.2.1 Mínimo Técnico 128 MW

Formulario OUTPUT						
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		358920,82	231,77	117,81	1000,30
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	56449,38	231,77	132,84	1000,70
3	Atemperación Entra SH					
4						
5						
6						
7						
8						
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA						
9	Purga Continua	Domo	0,00		117,36	2691,30
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		117,36	2691,30
11	Vapor de soplado					
12						
13						
14	Vapor de Atomización					
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR						
15	Bypass HP a RH	Vapor principal				
16						
17						
18	Vapor principal	415370,20	500,67	112,78	3360,90	980522,90
19	Salida de vapor de alta presión		Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17			980500,32
UNIDADES CON RECALENTADO						
20	Salida Recalentado			479,81	13,65	3431,10
21	Recalentado frío entrada atemperador			410,68	13,94	3281,10
22	Agua atemperación Recalentador		5,36	131,66	68,45	557,90
23	Flujo Extracción de Recalentador frío		0,00	293,20	14,51	3024,50
23a	Vapor auxiliar					
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina		10464,89			
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8						
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	415370,20	200,54	133,69	859,78
26	Salida Agua de alimentación			233,83	133,91	1010,20
27	Extracción de vapor			376,89	27,54	3183,30
28	Drenaje			202,18		862,23
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8		26918,61	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)		
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7						
30	Entrada agua de alimentación		415370,20	172,69	134,59	737,90
31	Salida Agua de alimentación			200,54	133,69	859,78
32	Extracción de vapor			290,87	14,22	3020,10
33	Drenaje			172,46		729,99
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7		20551,68	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)		
35	Flujo Recalentado Frío		357435,02	W18 - W23 - W24 - W29 - W34		
36	Salida Recalentado			W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)		53630,66
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h		Q19 + Q36			1034130,98
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 1		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:	128 MW (MT)
		INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	1



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión							
DATOS REQUERIDOS							
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23810,33	
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,3279	
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					51,70	
4	a. Flujo de Combustible Medido				51,28		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]			51,70		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]			1034,13		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					84,00%	
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00754	
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	749,51	Ingresar →	0,1735	
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswvd	← Cálculo	20,40	Ingresar →	0,3474	
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	pswwv	← Cálculo	14,04	Ingresar →	0,2323	
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	49,94	Ingresar →	0,1735	
Humedad Adicional (medido)						[t/h]	
Vapor de Atomización						desde OUTPUT item [14]	0,00
Vapor de Soplado						desde OUTPUT item [11]	0,00
Otros						0,00	
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00	
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00	
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00	
Si Calentador de Aire (Excluye Precalefactor vapor/agua) ingresar lo siguiente:							
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	105,86	15A	89,25
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	23,77	16A	24,55
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	9,056	17A	9,463
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	11,275	18A	12,275
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisección [% del Total]						18D 0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]							
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30] / [1]					0,0354
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación							
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)							
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa item [48]					0,00
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE							
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión							

NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA	FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 1	FECHA DE LA PRUEBA:		18/3/2025		CARGA:	128 MW (MT)
	INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	2



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión								
DATOS REQUERIDOS								
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23810,33		
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,3279		
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					51,70		
4	a. Flujo de Combustible Medido					51,28		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]				51,70		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				1034,13		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					84,00%		
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00754		
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	749,51	Ingresar →	0,1735		
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswd	← Cálculo	20,40	Ingresar →	0,3474		
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	psww	← Cálculo	14,04	Ingresar →	0,2323		
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	49,94	Ingresar →	0,1735		
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]		
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00		
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00		
	Otros					0,00		
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00		
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00		
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00		
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:								
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	105,86	15A	89,25	
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	23,77	16A	24,55	
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	9,056	17A	9,463	
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	11,275	18A	12,275	
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisector [% del Total]						18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]								
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30J] / [1]					0,0354	
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación								
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)								
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00	
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00	
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00	
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00	
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa item [48]					0,00	
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00	
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE								
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00	
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA N°: 1		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:	128 MW (MT)		
		INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:		FECHA:	28/4/2025		HOJA:	2		



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión																						
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN																						
30				31				32				33				34						
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K			Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K			Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K			H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100										
			A	C	61,01																	
B	CNQ		7,24																			
C	Cq		53,77	11,51		6,189	12,011	0,04477														
D	S		0,82	4,31		0,035	32,065	0,00026														
E	H ₂		5,47	34,29		1,876			2,0159	0,0271	8,937	0,2053										
F	H ₂ O		15,18						18,0153	0,0084	1,00	0,0638										
G	H ₂ Ov								18,0153	0,0000	1,00	0,0000										
H	N ₂		1,24				28,0134	0,00044														
I	O ₂		23,04	-4,32		-0,995																
J	CENIZA		8,43																			
K	VM		33,46																			
L	FC		42,93																			
M	TOTAL		100,0	31		7,105	32	0,04547	33	0,0356	34	0,2691										
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ								([31M]+[30B]x11,51)/([1]x10000)								3,334					
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE																						
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible				[21] x [25]												0,00					
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible				[22] x [25]												0,00					
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible				[32D] x [23]												0,00					
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible				[32M] + [40] / 44,01 - [42]												4,55					
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible				[33M] + [41] / 18,0153 + [43]												8,10					
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ				[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)												0,00					
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible				[31M] + 2,16 x [30D] x [23]												710,46					
47	Aire Teórico Corr, Mol/100kg combustible				[46] / 28,9625												24,53					
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ				[46] / ([1]/100)												2,98					
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ				(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23]) / ([1]/100)												0,3542					
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido																						
Ubicación								QAQC Entrada		AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim									
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]						299,36				299,36											
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]								255,16				272,31									
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]				0,000		9,259		11,775		9,259		11,775									
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible																						
					Seco	Húmedo																
53	Humedad en el Aire				0	[7] x 1,608											0,0121175					
54	Productos Comb Seco/Húmedo				[43]	[44]											4,55					
55	Humedad Adicional				0	[13] / 18,0153											0,00					
56	[47] x (0,7905 + [53])																19,69					
57	Sumatoria [54] + [55] + [56]																24,24					
58	20,95 - [52] x (1 + [53])				0,00		11,58		9,03		11,58		9,03									
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			0,00		79,01		128,80		79,01		128,80				128,80					
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4						UNIDAD		TV										
PRUEBA Nº: 1				FECHA DE LA PRUEBA:			18/3/2023			CARGA:		128 MW (MW)										
				INICIO:			13:30			FIN:		15:30		CALCULADO POR:		FEDERICO GARCIA						
OBSERVACIONES:												FECHA:		28/4/2025								
												HOJA:		3								



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			79,01	128,80	79,01	128,80
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			38,77	50,99	38,77	50,99
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			39,30	51,67	39,30	51,67
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			43,32	55,53	43,32	55,53
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			47,41	59,77	47,41	59,77
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	9,37	11,92	9,37	11,92
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	10,34	8,06	10,34	8,06
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0590	0,0461	0,0590	0,0461
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			5,34	6,83	5,34	6,83
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3542
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0403	0,0514	0,0403	0,0514
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			5,7357	7,2325	5,7357	7,2325
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,3093	0,3205	0,3093	0,3205
77	Dry Gas	[75] - [76]			5,4264	6,9120	5,4264	6,9120
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			5,39	4,43	5,39	4,43
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0368
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				26,10		26,10
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), [°C]	[15]				97,55		97,55
84	Average AH Air Leakage Temp, [°C]	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			24,16		24,16	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				73,58		73,58
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			-0,85		-0,85	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, [°C]	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				129,92		129,92
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						1231,11
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						51,70
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						4,53
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			706,13	890,40	706,13	890,40
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire					Saliendo a los Cal Aire
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando QAQC		Entrando a los Cal Aire	79,01		Saliendo a los Cal Aire	128,80
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			662,53		Saliendo a los Cal Aire	846,80
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 1		FECHA DE LA PRUEBA:		18/3/2025		CARGA:	128 MW (MT)	
		INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos										
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30j]	8,43	2	HHV Fuel, kJ/kg "as-fired" desde Form CMBSTNa[1]					23810,33	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]	51,70								
Location	5	Residue Mass Flow	6	7	8	Residue Split %	9	10		
	Input t/hr	Calculated t hr	C in Residue %	CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] /100	CO Wtd Ave % [7] x [8] /100		
A	Botton Ash	2,68	4,29		59,25%	59,25	2,54			
B	Economizer	1,85	2,95		40,75%	40,75	1,20			
C										
D										
E										
F	TOTAL	5	4,53		8	100,0	9	3,74	10	
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel	[1] x [9F] / (100 - [9F])						0,328		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel	[1] + [11]						8,758		
UNITS WITH SORBENT										
(d)										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel	from Form SRBb [49]						0,000		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel	from Form SRBb [50]						0,000		
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr	[20] x [3] / 100						4,53		
(e)										
22	Total Residue, kg/10 MJ	100 x [20] / [2]						3,678		
23	SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %									
Location	24	[8] % Temp [°C] Residue	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/	Loss		
								10000	%	
A	Botton Ash	430	59,25%	X	3,678	X	399,92	/	10000	0,0872
B	Economizer	77,9	40,75%	X	3,678	X	41,15	/	10000	0,0062
C										
D										
E										
								Total	25	0,0933
$H \text{ Residue} = 0,16 \times T + 1,09e-4 \times T^2 - 2,843e-8 \times T^3 - 12,95 \text{ [Btu/lbm], } T[\text{°F}]$										
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD		TV
PRUEBA Nº: 1			FECHA DE LA PRUEBA:		18/3/2025			CARGA:		128 MW (MT)
			INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:		FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:								FECHA:		28/4/2025
								HOJA:		5



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	24,16	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	-0,84	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	129,92	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	-1,56	
3			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	104,74	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2744,89	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	197,64	
4	Fuel Temperature	24,67	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	-0,55	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	6,912	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	6,827	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H ₂ Fuel	[34E]	0,205	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H ₂ O Fuel	[34F]	0,064	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H ₂ Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H ₂ O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0075	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,051	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	51,70	25	Excess Air, %	[95]
						128,80
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	1034,13	31	Aux Equip Power, GJ/hr	2,22	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,46	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	24,16	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-0,84	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	263,74	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	244,70	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	241,54	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	221,56	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	24,16	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-0,85	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	24,16	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	115,94	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			10,93	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	846,80	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	730,86	
44	Average Entering Air Temp, °C	([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]			24,16	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	299,36	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	293,35	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	129,92	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	110,83	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	129,92	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	706,13	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			141,28	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			564,85	
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			129,92	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 1	FECHA DE LA PRUEBA:			18/3/2025	CARGA:	128 MW (MT)
	INICIO:	13:30	FIN:	15:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia					
PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]				A	GJ
60	Dry Gas	[10] x [3A] / 100			7,240
61	Water from H ₂ Fuel	[12] x ([3B] - [1A]) / 100			5,420
62	Water from H ₂ O Fuel	[13] x ([3B] - [1A]) / 100			1,683
63	Water from H ₂ Ov Fuel	[14] x ([3C]) / 100			0,000
64	Moisture in Air	[16] x ([3C]) / 100			0,102
65	Unburned Carbon in Ref [18] x 33700/ [19]				0,46
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES				0,09
67	HOT AQC Equip	([20] x ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) x ([6C] - [6B]))/100			
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]			
69	Summation of Losses, % Basis				15,00
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]					
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]				5,66
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]				
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]				
78					
79					
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]			
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis				5,66
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]					
85	Entering Dry Gas	[11] x [2A] / 100			-0,057
86	Moisture in Air	[16] x ([2B]) / 100			-8,03E-04
87	Sensible Heat in Fuel	100 x [4A] / [19]			-0,002
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]				
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]			
90	Summation of Credits, % Basis				-0,061
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]					
95	Auxiliary Equipment Power [31]				2,22
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]				
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]			
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis				2,22
100	Fuel Eff, %	(100 - [69] + [90]) x [30] / ([30] + [81] - [98])			84,655
101	Input from Fuel, GJ/hr	100 x [30] / [100]			1221,58
102	Fuel Rate, t/hr	1000 x [101] / [19]			51,30
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD
PRUEBA Nº: 1		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:
		INICIO:	13:30	FIN:	15:30
OBSERVACIONES:				CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
				FECHA:	28/4/2025
				HOJA:	7



6.2.2 1º carga parcial 168 MW

Formulario OUTPUT						
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		514860,31	245,95	154,80	1067,00
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	55988,16	245,95	169,80	1067,20
3	Atemperación Entra SH					
4						
5						
6						
7						
8						
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA						
9	Purga Continua	Domo	0,00		154,08	2599,00
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		154,08	2599,00
11	Vapor de soplado					
12						
13						
14	Vapor de Atomización					
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR						
15	Bypass HP a RH	Vapor principal				
16						
17						
18	Vapor principal	570848,46	485,60	148,50	3270,70	1257978,76
19	Salida de vapor de alta presión	Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17				1257967,56
UNIDADES CON RECALENTADO						
20	Salida Recalentado		450,00	18,47	3360,10	
21	Recalentado frío entrada atemperador		375,32	18,92	3195,80	
22	Agua atemperación Recalentador	5,36	135,09	84,98	573,60	
23	Flujo Extracción de Recalentador frío	0,00	271,23	19,58	2957,60	
23a	Vapor auxiliar					
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina	13510,49				
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8						
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	570848,46	213,66	170,80	919,73
26	Salida Agua de alimentación		247,45	170,90	1074,30	
27	Extracción de vapor		351,14	36,52	3104,20	
28	Drenaje		217,16		930,54	
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8	40593,31	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)			
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7						
30	Entrada agua de alimentación	570848,46	183,42	171,96	786,50	
31	Salida Agua de alimentación		213,66	170,80	919,73	
32	Extracción de vapor		268,98	19,28	2953,20	
33	Drenaje		184,39		782,62	
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7	32272,29	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)			
35	Flujo Recalentado Frío	484472,38	W18 - W23 - W24 - W29 - W34			
36	Salida Recalentado	W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)				79613,75
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h	Q19 + Q36				1337581,32
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 2		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:	168 MW
		INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:						FEDERICO GARCIA
					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	1



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión								
DATOS REQUERIDOS								
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23986,18		
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBB					0,4159		
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					63,80		
4	a. Flujo de Combustible Medido					65,17		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	$1000 \times [5]/[6]/[1]$				63,80		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				1337,58		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					87,40%		
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00866		
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	748,92	Ingresar →	0,1989		
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswvd	← Cálculo	18,45	Ingresar →	0,3076		
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	pswwv	← Cálculo	14,19	Ingresar →	0,2345		
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	64,66	Ingresar →	0,1989		
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]		
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00		
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00		
	Otros					0,00		
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00		
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	$1000 \times [12]/[3]$				0,00		
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	$[13]/([1]/1000)$				0,00		
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:								
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	108,12	15A	88,79	
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	25,33	16A	25,71	
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	6,966	17A	6,681	
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	9,600	18A	9,619	
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisector [% del Total]						18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]								
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	$100 \times [30]/[1]$					0,0368	
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación								
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)								
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00	
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00	
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00	
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00	
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa item [48]					0,00	
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	$[20] \times [3]$					0,00	
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE								
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00	
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 2		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:	168 MW		
		INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	2	



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión												
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN												
30		31		32		33		34				
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K		Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K		Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K		H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100			
			A	C	60,68							
B	CNQ		8,47									
C	Cq		52,21	11,51	6,009	12,011	0,04347					
D	S	0,84		4,31	0,036	32,065	0,00026					
E	H ₂	5,45		34,29	1,869		2,0159	0,0270	8,937	0,2031		
F	H ₂ O	15,26					18,0153	0,0085	1,00	0,0636		
G	H ₂ Ov						18,0153	0,0000	1,00	0,0000		
H	N ₂	1,26			28,0134	0,00045						
I	O ₂	22,94		-4,32	-0,991							
J	CENIZA	8,83										
K	VM	33,25										
L	FC	42,66										
M	TOTAL	100,0	31	6,923	32	0,04418	33	0,0355	34	0,2667		
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ	([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)									3,293	
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE												
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[21] x [25]									0,00	
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[22] x [25]									0,00	
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible	[32D] x [23]									0,00	
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible	[32M] + [40] / 44,01 - [42]									4,42	
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible	[33M] + [41] / 18,0153 + [43]									7,97	
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ	[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)									0,00	
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible	[31M] + 2,16 x [30D] x [23]									692,34	
47	Aire Teórico Corr,Mol/100kg combustible	[46] / 28,9625									23,90	
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ	[46] /([1]/100)									2,89	
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ	(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23])/([1]/100)									0,3448	
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido												
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim		
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]							295,90			295,90	
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]								252,90			272,59
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]	0,000						6,823	9,609	6,823	9,609	
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible												
				Seco	Húmedo							
53	Humedad en el Aire			0	[7] x 1,608					0,0139291		
54	Productos Comb Seco/Húmedo			[43]	[44]					4,42		
55	Humedad Adicional			0	[13] / 18,0153					0,00		
56				[47] x {0,7905 + [53]}						19,23		
57	Sumatoria			[54] + [55] + [56]						23,65		
58				20,95 - [52] x (1 + [53])		0,00	14,03	11,21	14,03	11,21		
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]				0,00	48,11	84,82	48,11	84,82		
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 2				FECHA DE LA PRUEBA:		18/3/2023			CARGA:	168 MW		
				INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA			
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025			
								HOJA:	3			



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión									
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim	
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			48,11	84,82	48,11	84,82	
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO									
61									
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			30,40	39,17	30,40	39,17	
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			30,89	39,79	30,89	39,79	
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			34,81	43,59	34,81	43,59	
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			38,86	47,76	38,86	47,76	
			Seco	Húmedo					
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]		6,92	9,75	6,92	9,75
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]		12,49	9,97	12,49	9,97
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]		0,0752	0,0601	0,0752	0,0601
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ									
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			4,27	5,33	4,27	5,33	
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3448	
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00	
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0370	0,0462	0,0370	0,0462	
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00	
74	Additional Moisture	[14]						0,00	
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			4,6568	5,7258	4,6568	5,7258	
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,3037	0,3129	0,3037	0,3129	
77	Dry Gas	[75] - [76]			4,3530	5,4129	4,3530	5,4129	
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			6,52	5,46	6,52	5,46	
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00	
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0385	
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00	
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				22,96		22,96	
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH									
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), °C	[15]				98,45		98,45	
84	Average AH Air Leakage Temp, °C	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			25,52		25,52		
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				74,57		74,57	
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			0,53		0,53		
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60	
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, °C	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				126,78		126,78	
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr									
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						1530,41	
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						63,80	
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						5,90	
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			712,68	876,28	712,68	876,28	
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire				Saliendo a los Cal Aire		
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando HAQC		Entrando a los Cal Aire		48,11	Saliendo a los Cal Aire	84,82	
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			659,91	Saliendo a los Cal Aire		823,51	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 2			FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025		CARGA:	168 MW		
			INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025		
						HOJA:	4		



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos											
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS											
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			8,83	2	HHV Fuel, Kj/KG "as-fired" desde Form CMBSTNa[1]			23986,18		
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			63,80							
Location		5	Residue Mass Flow	6	7	8	Residue Split %	9	10		
		Input t/hr	Calculated t/hr	C in Residue %	CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] /100	CO Wtd Ave % [7] x [8] /100		
A	Botton Ash		3,68	5,29		62,46%	62,46	3,30			
B	Economizer		2,21	3,18		37,54%	37,54	1,19			
C											
D											
E											
F	TOTAL	5	5,90			8	100,0	9	4,50	10	
UNITS WITHOUT SORBENT											
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])					0,416		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]					9,246		
UNITS WITH SORBENT											
(d)											
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]					0,000		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]					0,000		
TOTAL RESIDUE											
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100					5,90		
(e)											
22	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]					3,855		
23 SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %											
Location		24	[8] % Temp [°C] Residue	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/	10000		Loss %
		Total							25	0,1020	
A	Botton Ash	430	62,46%	X	3,855	X	399,92	/	10000		0,0963
B	Economizer	76,1	37,54%	X	3,855	X	39,69	/	10000		0,0057
C											
D											
E											
H Residue = 0,16 x T + 1,09e-4 x T² - 2,843e-8 x T³ - 12,95 [Btu/lbm], T[°F]											
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD		TV	
PRUEBA N°: 2			FECHA DE LA PRUEBA:			18/3/2025		CARGA:		168 MW	
			INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:		FEDERICO GARCIA		
OBSERVACIONES:								FECHA:		28/4/2025	
								HOJA:		5	



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTNC [16] or EFFa [44]	25,52	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	0,52	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTNC [88] or EFFa [51]	126,78	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	0,97	
			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	101,57	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2738,92	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	191,65	
4	Fuel Temperature	28,15	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	5,39	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	5,413	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	5,335	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H ₂ Fuel	[34E]	0,203	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H ₂ O Fuel	[34F]	0,064	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H ₂ Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H ₂ O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0087	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,046	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	63,80			
			25	Excess Air, %		[95]
						84,82
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	1337,58	31	Aux Equip Power, GJ/hr	2,43	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,40	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	25,52	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,52	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	262,74	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	243,90	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	251,94	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	232,62	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	25,52	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,53	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	25,52	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	121,74	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			5,64	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTNC [96]	823,51	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	701,77	
44	Average Entering Air Temp, °C	([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]			25,52	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	295,90	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	292,28	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTNC [88]	126,78	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	108,50	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTNC [88]	126,78	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTNC [93]	712,68	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			153,74	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			558,93	
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			126,78	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 2	FECHA DE LA PRUEBA:			18/3/2025	CARGA:	168 MW
	INICIO:	18:00	FIN:	20:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	$[10] \times [3A] / 100$		5,498
61	Water from H2 Fuel	$[12] \times ([3B] - [1A]) / 100$		5,349
62	Water from H2O Fuel	$[13] \times ([3B] - [1A]) / 100$		1,676
63	Water from H2Ov Fuel	$[14] \times ([3C]) / 100$		0,000
64	Moisture in Air	$[16] \times ([3C]) / 100$		0,089
65	Unburned Carbon in Ref $[18] \times 33700 / [19]$			0,58
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,10
67	HOT AQC Equip	$([20] \times ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) \times ([6C] - [6B])) / 100$		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			13,30
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		6,12	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		6,12	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	$[11] \times [2A] / 100$		0,028
86	Moisture in Air	$[16] \times ([2B]) / 100$		4,48E-04
87	Sensible Heat in Fuel	$100 \times [4A] / [19]$		0,022
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		
90	Summation of Credits, % Basis			0,051
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		2,43	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		2,43	
100	Fuel Eff, %	$(100 - [69] + [90]) \times [30] / ([30] + [81] - [98])$		86,52
101	Input from Fuel, GJ/hr	$100 \times [30] / [100]$	1546,07	
102	Fuel Rate, t/hr	$1000 \times [101] / [19]$		64,46
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				
PRUEBA Nº: 2				
OBSERVACIONES:		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4	UNIDAD	TV
		FECHA DE LA PRUEBA:	18/3/2025	CARGA:
		INICIO:	18:00	168 MW
		FIN:	20:00	CALCULADO POR:
				FEDERICO GARCIA
		FECHA:	28/4/2025	
		HOJA:	7	



6.2.3 2º carga parcial 208 MW

Formulario OUTPUT						
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		602826,98	257,50	159,97	1121,80
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	55429,95	257,50	174,90	1121,80
3	Atemperación Entra SH					
4						
5						
6						
7						
8						
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA						
9	Purga Continua	Domo	0,00		159,15	2583,50
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		159,15	2583,50
11	Vapor de soplado					
12						
13						
14	Vapor de Atomización					
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR						
15	Bypass HP a RH	Vapor principal				
16						
17						
18	Vapor principal	658256,92	528,69	152,31	3389,40	1492663,40
19	Salida de vapor de alta presión	Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17				1492663,40
UNIDADES CON RECALENTADO						
20	Salida Recalentado		501,36	22,14	3468,80	
21	Recalentado frío entrada atemperador		429,21	22,74	3308,40	
22	Agua atemperación Recalentador	148,72	149,51	87,17	635,28	
23	Flujo Extracción de Recalentador frío	0,00	314,14	23,50	3047,60	
23a	Vapor auxiliar					
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina	15207,79				
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8						
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	658256,92	223,31	176,09	963,32
26	Salida Agua de alimentación		258,96	176,05	1128,80	
27	Extracción de vapor		400,29	43,84	3208,30	
28	Drenaje		227,66		979,25	
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8	48867,61	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)			
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7						
30	Entrada agua de alimentación	658256,92	191,91	177,40	823,82	
31	Salida Agua de alimentación		223,31	176,09	963,32	
32	Extracción de vapor		311,68	23,16	3042,70	
33	Drenaje		193,47		823,07	
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7	37931,86	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)			
35	Flujo Recalentado Frío	556249,66	W18 - W23 - W24 - W29 - W34			
36	Salida Recalentado	W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)				89643,86
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h	Q19 + Q36				
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 3		FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025		CARGA:
		INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:				FEDERICO GARCIA		FECHA:
				28/4/2025		HOJA:
				1		



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión								
DATOS REQUERIDOS								
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					24446,73		
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,4231		
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					74,06		
4	a. Flujo de Combustible Medido					77,39		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]				74,06		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				1582,31		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					87,40%		
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,01001		
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	751,70	Ingresar →	0,2303		
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswd	← Cálculo	19,93	Ingresar →	0,3374		
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	psww	← Cálculo	15,99	Ingresar →	0,2633		
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	68,25	Ingresar →	0,2303		
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]		
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00		
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00		
	Otros					0,00		
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00		
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00		
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00		
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:								
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	111,69	15A	90,99	
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	22,41	16A	23,57	
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	6,031	17A	6,319	
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	8,506	18A	9,019	
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisección [% del Total]						18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]								
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30J] / [1]					0,0324	
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación								
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)								
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00	
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa ítem [25I]					0,00	
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa ítem [26I]					0,00	
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa ítem [45]					0,00	
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa ítem [48]					0,00	
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00	
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE								
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00	
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 3		FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025		CARGA:	208 MW		
		INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:		FECHA:	28/4/2025					
		HOJA:	2					



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión												
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN												
30		31		32		33		34				
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K		Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K		Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K		H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100			
			A	C	61,81							
B	CNQ		9,02									
C	Cq		52,79	11,51	6,076	12,011	0,04395					
D	S	0,84		4,31	0,036	32,065	0,00026					
E	H ₂	5,45		34,29	1,869		2,0159	0,0270	8,937	0,1992		
F	H ₂ O	14,92					18,0153	0,0083	1,00	0,0610		
G	H ₂ Ov						18,0153	0,0000	1,00	0,0000		
H	N ₂	1,28			28,0134	0,00046						
I	O ₂	22,7		-4,32	-0,981							
J	CENIZA	7,91										
K	VM	33,72										
L	FC	43,45										
M	TOTAL	100,0	31	7,000	32	0,04467	33	0,0353	34	0,2603		
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ	([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)									3,288	
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE												
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[21] x [25]									0,00	
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[22] x [25]									0,00	
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible	[32D] x [23]									0,00	
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible	[32M] + [40] / 44,01 - [42]									4,47	
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible	[33M] + [41] / 18,0153 + [43]									8,00	
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ	[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)									0,00	
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible	[31M] + 2,16 x [30D] x [23]									700,05	
47	Aire Teórico Corr,Mol/100kg combustible	[46] / 28,9625									24,17	
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ	[46] /([1]/100)									2,86	
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ	(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23])/([1]/100)									0,3398	
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido												
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim		
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]							325,01			325,01	
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]								273,83			297,38
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]	0,000						6,175	8,763	6,175	8,763	
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible												
				Seco	Húmedo							
53	Humedad en el Aire			0	[7] x 1,608					0,0160997		
54	Productos Comb Seco/Húmedo			[43]	[44]					4,47		
55	Humedad Adicional			0	[13] / 18,0153					0,00		
56				[47] x {0,7905 + [53]}						19,50		
57	Sumatoria			[54] + [55] + [56]						23,96		
58				20,95 - [52] x (1 + [53])		0,00	14,68	12,05	14,68	12,05		
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]				0,00	41,72	72,11	41,72	72,11		
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 3				FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025			CARGA:	208 MW		
				INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA			
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025			
								HOJA:	3			



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			41,72	72,11	41,72	72,11
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			29,19	36,54	29,19	36,54
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			29,74	37,21	29,74	37,21
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			33,66	41,00	33,66	41,00
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			37,74	45,21	37,74	45,21
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	6,28	8,91	6,28	8,91
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	13,06	10,72	13,06	10,72
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0778	0,0639	0,0778	0,0639
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			4,06	4,93	4,06	4,93
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3398
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0406	0,0493	0,0406	0,0493
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			4,4386	5,3178	4,4386	5,3178
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,3009	0,3096	0,3009	0,3096
77	Dry Gas	[75] - [76]			4,1377	5,0082	4,1377	5,0082
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			6,78	5,82	6,78	5,82
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0341
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				19,81		19,81
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), °C	[15]				101,34		101,34
84	Average AH Air Leakage Temp, °C	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			22,99		22,99	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				77,60		77,60
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			-2,04		-2,04	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, °C	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				127,63		127,63
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						1810,42
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						74,06
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						6,17
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			803,56	962,74	803,56	962,74
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire				Saliendo a los Cal Aire	
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando HAQC	Entrando a los Cal Aire		41,72	Saliendo a los Cal Aire		72,11
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			742,05	Saliendo a los Cal Aire		901,22
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD	TV	
PRUEBA Nº: 3		FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025		CARGA:	208 MW	
		INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos										
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			7,91	2	HHV Fuel, Kj/KG "as-fired" desde Form CMBSTNa [1]			24446,73	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			74,06						
Location		5	Residue Mass Flow	6	7	8	Residue Split %	9	10	
		Input t/hr	Calculated t/hr	C in Residue %	CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] /100	CO Wtd Ave % [7] x [8] /100	
A	Botton Ash		4,18	6,11		67,74%	67,74	4,14		
B	Economizer		1,99	2,91		32,26%	32,26	0,94		
C										
D										
E										
F	TOTAL	5	6,17			8	100,0	9	5,08	
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])				0,423		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]				8,333		
UNITS WITH SORBENT										
(d)										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]				0,000		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]				0,000		
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100				6,17		
(e)										
22	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]				3,409		
23 SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %										
Location		24	Temp [°C] Residue	[8] %	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/ 10000	Loss %
A	Botton Ash	430								
B	Economizer	76,7	32,26%	X	3,409	X	40,17	/	10000	
C										
D										
E										
								Total	25	0,0968
H Residue = 0,16 x T + 1,09e-4 x T ² - 2,843e-8 x T ³ - 12,95 [Btu/lbm], T[°F]										
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD		TV
PRUEBA N°: 3				FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025		CARGA:		208 MW
				INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:		FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:								FECHA:		28/4/2025
								HOJA:		5



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia							
TEMPERATURES, [°C]							
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93		
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	22,99	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	-2,02		
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	127,63	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	-3,75		
			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	102,43		
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2740,54		
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	193,27		
4	Fuel Temperature	26,86	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	3,18		
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT							
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas			
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas			
			6B	Enthalpy Wet Air			
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]			
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN							
10	Dry Gas Weight	[77]	5,008	18	Unburned Carbon, %	[2]	
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	4,929	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]	
12	Water from H2 Fuel	[34E]	0,199	HOT AQC EQUIPMENT			
13	Water from H2O Fuel	[34F]	0,061	20	Wet Gas Entering	[75E]	
14	Water from H2Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H2O in Wet Gas, %	[78E]	
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0100	22	Wet Gas Leaving	[75L]	
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,049	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]	
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	74,06				
			25	Excess Air, %		[95]	
						72,11	
MISCELLANEOUS							
30	Unit Output, GJ/hr	1582,31	31	Aux Equip Power, GJ/hr	2,55		
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,34		
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]			
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]			
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)							
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	22,99	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-2,02		
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	285,60	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	268,17		
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	274,88	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	256,90		
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	22,99	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-2,04		
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	22,99	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	130,62		
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			5,45		
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	901,22	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	770,61		
44	Average Entering Air Temp, °C	([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]			22,99		
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)							
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	325,01	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	325,67		
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	127,63	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	109,64		
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	127,63	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	803,56		
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			156,56		
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			647,01		
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			127,63		
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA Nº: 3		FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025		CARGA:	208 MW
		INICIO:	10:30	FIN:	12:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025
						HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	[10] x [3A] / 100		5,130
61	Water from H2 Fuel	[12] x ([3B] - [1A]) / 100		5,251
62	Water from H2O Fuel	[13] x ([3B] - [1A]) / 100		1,609
63	Water from H2Ov Fuel	[14] x ([3C]) / 100		0,000
64	Moisture in Air	[16] x ([3C]) / 100		0,095
65	Unburned Carbon in Ref [18] x 33700/ [19]			0,58
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,10
67	HOT AQC Equip	([20] x ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) x ([6C] - [6B]))/100		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			12,76
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		6,16	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		6,16	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	[11] x [2A] / 100		-0,100
86	Moisture in Air	[16] x ([2B]) / 100		-1,85E-03
87	Sensible Heat in Fuel	100 x [4A] / [19]		0,013
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		-0,088
90	Summation of Credits, % Basis			
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		2,55	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		2,55	
100	Fuel Eff, %	(100 - [69] + [90]) x [30] / ([30] + [81] - [98])		86,95
101	Input from Fuel, GJ/hr	100 x [30] / [100]	1819,82	
102	Fuel Rate, t/hr	1000 x [101] / [19]		74,44
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4		UNIDAD
PRUEBA Nº: 3		FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025	CARGA:
		INICIO:	10:30	FIN:
			12:30	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:				FECHA:
				HOJA:



6.2.4 3º carga parcial 249 MW

Formulario OUTPUT						
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		740176,71	267,31	163,99	1169,30
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	54933,41	267,31	179,13	1169,10
3	Atemperación Entra SH					
4						
5						
6						
7						
8						
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA						
9	Purga Continua	Domo	0,00		163,27	2570,30
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		163,27	2570,30
11	Vapor de soplado					
12						
13						
14	Vapor de Atomización					
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR						
15	Bypass HP a RH	Vapor principal				
16						
17						
18	Vapor principal	795110,13	529,48	154,32	3389,20	1765064,97
19	Salida de vapor de alta presión		Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17			1765075,96
UNIDADES CON RECALENTADO						
20	Salida Recalentado			505,72	26,42	3473,80
21	Recalentado frío entrada atemperador			430,90	27,18	3305,70
22	Agua atemperación Recalentador		116,61	155,63	90,18	661,72
23	Flujo Extracción de Recalentador frío		0,00	318,34	28,03	3045,40
23a	Vapor auxiliar					
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina		17843,66			
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8						
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	795110,13	232,00	180,65	1003,00
26	Salida Agua de alimentación			268,69	180,37	1175,80
27	Extracción de vapor			405,53	52,26	3206,20
28	Drenaje			237,50		1025,60
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8		63007,90	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)		
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7						
30	Entrada agua de alimentación		795110,13	199,16	182,25	855,88
31	Salida Agua de alimentación			232,00	180,65	1003,00
32	Extracción de vapor			315,89	27,68	3040,50
33	Drenaje			201,68		859,97
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7		48859,96	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)		
35	Flujo Recalentado Frío		665398,60	W18 - W23 - W24 - W29 - W34		
36	Salida Recalentado			W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)		112181,42
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h		Q19 + Q36			1877257,38
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 4		FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025		CARGA:	249 MW
		INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	1



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión								
DATOS REQUERIDOS								
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23927,56		
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,5454		
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					89,77		
4	a. Flujo de Combustible Medido					91,96		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]				89,77		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				1877,26		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					87,40%		
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00880		
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	750,55	Ingresar →	0,2024		
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswd	← Cálculo	20,66	Ingresar →	0,3530		
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	psww	← Cálculo	15,25	Ingresar →	0,2511		
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	57,34	Ingresar →	0,2024		
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]		
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00		
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00		
	Otros					0,00		
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00		
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00		
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00		
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:								
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	116,18	15A	94,92	
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	25,56	16A	26,26	
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	4,891	17A	4,844	
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	7,525	18A	7,731	
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisección [% del Total]						18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]								
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30J] / [1]					0,0365	
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación								
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)								
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00	
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00	
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00	
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00	
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa ítem [48]					0,00	
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00	
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE								
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00	
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 4		FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025		CARGA:	249MW		
		INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:		FECHA:	28/4/2025					
		HOJA:	2					



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión											
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN											
30		31		32		33		34			
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K		Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K		Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K		H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100		
			A	C	60,18						
B	CNQ		10,01								
C	Cq		50,17	11,51	5,775	12,011	0,04177				
D	S	0,67		4,31	0,029	32,065	0,00021				
E	H ₂	5,46		34,29	1,872		2,0159	0,0271	8,937	0,2039	
F	H ₂ O	15,74					18,0153	0,0087	1,00	0,0658	
G	H ₂ Ov						18,0153	0,0000	1,00	0,0000	
H	N ₂	1,24			28,0134	0,00044					
I	O ₂	23,72		-4,32	-1,025						
J	CENIZA	8,74									
K	VM	33,36									
L	FC	42,17									
M	TOTAL	100,0	31	6,651	32	0,04242	33	0,0358	34	0,2697	
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ	([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)									3,261
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE											
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[21] x [25]									0,00
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible	[22] x [25]									0,00
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible	[32D] x [23]									0,00
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible	[32M] + [40] / 44,01 - [42]									4,24
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible	[33M] + [41] / 18,0153 + [43]									7,82
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ	[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)									0,00
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible	[31M] + 2,16 x [30D] x [23]									665,10
47	Aire Teórico Corr,Mol/100kg combustible	[46] / 28,9625									22,96
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ	[46] /([1]/100)									2,78
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ	(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23])/([1]/100)									0,3396
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido											
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim	
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]							333,87		333,87	
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]								282,65		304,84
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]							4,867	7,628	4,867	7,628
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible											
				Seco	Húmedo						
53	Humedad en el Aire			0	[7] x 1,608					0,0141479	
54	Productos Comb Seco/Húmedo			[43]	[44]					4,24	
55	Humedad Adicional			0	[13] / 18,0153					0,00	
56				[47] x {0,7905 + [53]}						18,48	
57	Sumatoria			[54] + [55] + [56]						22,72	
58				20,95 - [52] x (1 + [53])			16,01	13,21	16,01	13,21	
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]					30,07	57,11	30,07	57,11	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV	
PRUEBA Nº: 4				FECHA DE LA PRUEBA:		21/3/2025			CARGA:	249 MW	
				INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA		
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025		
								HOJA:	3		



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			30,07	57,11	30,07	57,11
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			25,06	31,27	25,06	31,27
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			25,48	31,78	25,48	31,78
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			29,30	35,51	29,30	35,51
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			33,31	39,60	33,31	39,60
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	4,94	7,74	4,94	7,74
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	14,26	11,76	14,26	11,76
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0713	0,0588	0,0713	0,0588
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			3,62	4,37	3,62	4,37
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3396
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0318	0,0384	0,0318	0,0384
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			3,9869	4,7452	3,9869	4,7452
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,3015	0,3081	0,3015	0,3081
77	Dry Gas	[75] - [76]			3,6853	4,4371	3,6853	4,4371
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			7,56	6,49	7,56	6,49
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0388
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				19,02		19,02
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), °C	[15]				105,55		105,55
84	Average AH Air Leakage Temp, °C	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			25,91		25,91	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				81,81		81,81
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			0,92		0,92	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, °C	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				131,19		131,19
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						2147,89
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						89,77
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						8,34
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			856,33	1019,22	856,33	1019,22
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire				Saliendo a los Cal Aire	
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando HAQC	Entrando a los Cal Aire		30,07	Saliendo a los Cal Aire		57,11
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			783,40	Saliendo a los Cal Aire		946,28
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA Nº: 4			FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025		CARGA:	249 MW	
			INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos										
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			8,74	2	HHV Fuel, kJ/kg "as-fired" desde Form CMBSTNa [1]			23927,56	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			89,77						
Location		5	Residue Mass Flow	6	7	8	Residue Split %	9	10	
		Input t/hr	Calculated t hr	C in Residue %	CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] /100	CO Wtd Ave % [7] x [8] /100	
A	Botton Ash		5,90	7,09		70,83%	70,83	5,02		
B	Economizer		2,43	2,92		29,17%	29,17	0,85		
C										
D										
E										
F	TOTAL	5	8,34			8	100,0	9	5,87	10
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])					0,545	
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]					9,285	
UNITS WITH SORBENT										
(d)										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]					0,000	
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]					0,000	
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100					8,34	
(e)										
22	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]					3,881	
23 SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %										
Location		24	[8] % Temp [°C] Residue	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/	10000	Loss %
A	Botton Ash	427								
B	Economizer	72,3	29,17%	X	3,881	X	36,60	/	10000	0,0041
C										
D										
E										
								Total	25	0,1131
H Residue = 0,16 x T + 1,09e-4 x T² - 2,843e-8 x T³ - 12,95 [Btu/lbm], T[°F]										

NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA	FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 4	FECHA DE LA PRUEBA: 21/3/2025				CARGA:	249 MW
	INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	5



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	25,91	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	0,91	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	131,19	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	1,70	
			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	106,02	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2747,29	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	200,05	
4	Fuel Temperature	27,83	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	4,89	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	4,437	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	4,367	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H ₂ Fuel	[34E]	0,204	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H ₂ O Fuel	[34F]	0,066	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H ₂ Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H ₂ O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0088	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,038	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	89,77	25	Excess Air, %	[95]
						57,11
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	1877,26	31	Aux Equip Power, GJ/hr	2,71	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,27	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	25,91	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,91	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	293,75	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	276,46	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	285,39	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	267,67	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	25,91	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,92	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	25,91	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	141,25	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			4,50	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	946,28	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	805,03	
44	Average Entering Air Temp, °C			([35A] x ([40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]	25,91	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	333,87	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	337,89	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	131,19	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	114,19	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	131,19	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	856,33	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			168,44	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			687,89	
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			131,19	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 4	FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025			CARGA:	249 MW
	INICIO:	14:30	FIN:	16:30	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	$[10] \times [3A] / 100$		4,704
61	Water from H2 Fuel	$[12] \times ([3B] - [1A]) / 100$		5,389
62	Water from H2O Fuel	$[13] \times ([3B] - [1A]) / 100$		1,738
63	Water from H2Ov Fuel	$[14] \times ([3C]) / 100$		0,000
64	Moisture in Air	$[16] \times ([3C]) / 100$		0,077
65	Unburned Carbon in Ref	$[18] \times 33700 / [19]$		0,77
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,11
67	HOT AQC Equip	$([20] \times ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) \times ([6C] - [6B])) / 100$		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			12,79
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		5,80	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		5,80	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	$[11] \times [2A] / 100$		0,040
86	Moisture in Air	$[16] \times ([2B]) / 100$		6,52E-04
87	Sensible Heat in Fuel	$100 \times [4A] / [19]$		0,020
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		
90	Summation of Credits, % Basis			0,061
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		2,71	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		2,71	
100	Fuel Eff, %	$(100 - [69] + [90]) \times [30] / ([30] + [81] - [98])$		87,13
101	Input from Fuel, GJ/hr	$100 \times [30] / [100]$	2154,59	
102	Fuel Rate, t/hr	$1000 \times [101] / [19]$		90,05
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4		UNIDAD
PRUEBA Nº: 4		FECHA DE LA PRUEBA:	21/3/2025	TV
		INICIO:	14:30	CARGA:
		FIN:	16:30	249 MW
OBSERVACIONES:		CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
		FECHA:	28/4/2025	
		HOJA:	7	



6.2.5 4º carga parcial 289 MW

Formulario OUTPUT						
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		859470,30	275,79	169,53	1211,00
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	54485,35	275,79	184,82	1210,70
3	Atemperación Entra SH					
4						
5						
6						
7						
8						
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA						
9	Purga Continua	Domo	0,00		168,89	2551,30
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		168,89	2551,30
11	Vapor de soplado					
12						
13						
14	Vapor de Atomización					
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR						
15	Bypass HP a RH	Vapor principal				
16						
17						
18	Vapor principal	913955,65	541,26	158,19	3417,60	2016734,53
19	Salida de vapor de alta presión		Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17			2016750,88
UNIDADES CON RECALENTADO						
20	Salida Recalentado		527,88	30,44	3519,30	
21	Recalentado frío entrada atemperador		436,32	31,34	3311,90	
22	Agua atemperación Recalentador	100,81	159,25	93,60	677,50	
23	Flujo Extracción de Recalentadon frío	0,00	331,51	32,28	3066,40	
23a	Vapor auxiliar					
24	Flujo de sello y fugas por el eje de la turbina	20111,36				
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8						
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	913955,65	239,39	186,69	1037,00
26	Salida Agua de alimentación		276,76	186,17	1215,50	
27	Extracción de vapor		420,50	59,96	3230,10	
28	Drenaje		245,89		1065,80	
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8		75378,22	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)		
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7						
30	Entrada agua de alimentación	913955,65	205,48	188,55	884,05	
31	Salida Agua de alimentación		239,39	186,69	1037,00	
32	Extracción de vapor		328,99	31,89	3061,20	
33	Drenaje		208,65		891,58	
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7	58377,56	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)			
35	Flujo Recalentado Frío	760088,50	W18 - W23 - W24 - W29 - W34			
36	Salida Recalentado		W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)			157928,84
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h		Q19 + Q36			2174679,72
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 5		FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025		CARGA:	289 MW
		INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	1



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión							
DATOS REQUERIDOS							
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					24291,81	
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,4366	
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					101,50	
4	a. Flujo de Combustible Medido					103,93	
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]				101,50	
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				2174,68	
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					88,20%	
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,01017	
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	750,96	Ingresar →	0,2336	
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswd	← Cálculo	17,76	Ingresar →	0,2947	
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	psww	← Cálculo	15,29	Ingresar →	0,2518	
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	79,25	Ingresar →	0,2336	
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]	
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00	
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00	
	Otros					0,00	
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00	
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00	
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00	
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:							
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	120,41	15A	98,51
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	24,88	16A	25,88
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	6,009	17A	4,944
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	6,706	18A	6,606
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)					18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisección [% del Total]					18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]							
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30]/[1]					0,0333
	Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación						
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)							
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]		desde SRBa item [25I]				0,00
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]		desde SRBa item [26I]				0,00
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]		desde SRBa item [45]				0,00
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]		desde SRBa item [48]				0,00
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE							
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión							
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA Nº: 5		FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025		CARGA:	289 MW	
		INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:		FECHA:	28/4/2025				
		HOJA:	2				



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión													
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN													
30			31			32			33			34	
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K			Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K			Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K			H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100	
			A	C	61,5								
B	CNQ		8,99										
C	Cq		52,51	11,51	6,044	12,011	0,04372						
D	S	0,77		4,31	0,033	32,065	0,00024						
E	H ₂	5,5		34,29	1,886			2,0159	0,0273	8,937	0,2023		
F	H ₂ O	15,33						18,0153	0,0085	1,00	0,0631		
G	H ₂ Ov							18,0153	0,0000	1,00	0,0000		
H	N ₂	1,29				28,0134	0,00046						
I	O ₂	22,87		-4,32	-0,988								
J	CENIZA	8,08											
K	VM	33,82											
L	FC	42,77											
M	TOTAL	100,0	31	6,975	32	0,04442	33	0,0358	34	0,2655			
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ	([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)								3,297			
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE													
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[21] x [25]					0,00		
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[22] x [25]					0,00		
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible					[32D] x [23]					0,00		
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible					[32M] + [40] / 44,01 - [42]					4,44		
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible					[33M] + [41] / 18,0153 + [43]					8,02		
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ					[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)					0,00		
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible					[31M] + 2,16 x [30D] x [23]					697,51		
47	Aire Teórico Corr, Mol/100kg combustible					[46] / 28,9625					24,08		
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ					[46] / ([1]/100)					2,87		
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ					([100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23]] / ([1]/100))					0,3414		
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido													
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim			
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]						344,66		344,66				
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]							287,94		315,71			
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]						5,477	6,656	5,477	6,656			
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible													
				Seco	Húmedo								
53	Humedad en el Aire			0	[7] x 1,608						0,0163494		
54	Productos Comb Seco/Húmedo			[43]	[44]						4,44		
55	Humedad Adicional			0	[13] / 18,0153						0,00		
56	[47] x (0,7905 + [53])										19,43		
57	Sumatoria [54] + [55] + [56]										23,87		
58	20,95 - [52] x (1 + [53])					15,38					14,18	15,38	14,18
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]				35,29	46,52	35,29	46,52				
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD		TV		
PRUEBA Nº: 5				FECHA DE LA PRUEBA:			20/3/2025		CARGA:		289 MW		
				INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:		FEDERICO GARCIA			
OBSERVACIONES:									FECHA:		28/4/2025		
									HOJA:		3		



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			35,29	46,52	35,29	46,52
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			27,54	30,24	27,54	30,24
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			28,07	30,82	28,07	30,82
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			31,98	34,68	31,98	34,68
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			36,09	38,84	36,09	38,84
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	5,57	6,77	5,57	6,77
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	13,67	12,61	13,67	12,61
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0751	0,0692	0,0751	0,0692
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			3,88	4,21	3,88	4,21
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3414
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0395	0,0428	0,0395	0,0428
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			4,2655	4,5912	4,2655	4,5912
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,3050	0,3082	0,3050	0,3082
77	Dry Gas	[75] - [76]			3,9606	4,2829	3,9606	4,2829
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			7,15	6,71	7,15	6,71
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0351
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]			7,63		7,63	
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), [°C]	[15]				109,46		109,46
84	Average AH Air Leakage Temp, [°C]	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			25,38		25,38	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				85,89		85,89
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			0,38		0,38	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, [°C]	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				120,34		120,34
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						2465,62
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						101,50
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						8,64
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			1051,72	1132,01	1051,72	1132,01
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire					Saliendo a los Cal Aire
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando QAQC		Entrando a los Cal Aire	35,29		Saliendo a los Cal Aire	46,52
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			967,54		Saliendo a los Cal Aire	1047,84
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 5			FECHA DE LA PRUEBA:		20/3/2025	CARGA:	289 MW	
			INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos										
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			8,08	2	HHV Fuel, kJ/kg "as-fired" desde Form CMBSTNa [1]			24291,81	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			101,50						
Location		5 Input t/hr	Residue Mass Flow Calculated t/hr	6 C in Residue %	7 CO in Residue %	8 Input	Residue Split % Calculated 100 x [5]/[5F]	9 C Wtd Ave % [6] x [8] /100	10 CO Wtd Ave % [7] x [8] /100	
A	Botton Ash		5,94	6,18		68,74%	68,74	4,25		
B	Economizer		2,70	2,81		31,26%	31,26	0,88		
C										
D										
E										
F	TOTAL	5	8,64			8	100,0	9 5,13	10	
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])				0,437		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]				8,517		
UNITS WITH SORBENT										
(d)	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]				0,000		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]				0,000		
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100				8,64		
(e)	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]				3,506		
23	SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %									
Location		24 Temp [°C] Residue	[8] %	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/	10000	Loss %
A	Botton Ash	430	68,74%	X	3,506	X	399,92	/	10000	0,0964
B	Economizer	66,6	31,26%	X	3,506	X	32,02	/	10000	0,0035
C										
D										
E										
								Total	25	0,0999
H Residue = 0,16 x T + 1,09e-4 x T² - 2,843e-8 x T³ - 12,95 [Btu/lbm], T[°F]										

NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA	FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4				UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 5	FECHA DE LA PRUEBA: 20/3/2025				CARGA:	289 MW
	INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	5



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	25,38	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	0,38	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	120,34	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	0,71	
			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	95,07	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2726,70	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	179,40	
4	Fuel Temperature	30,03	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	8,67	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	4,283	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	4,207	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H ₂ Fuel	[34E]	0,202	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H ₂ O Fuel	[34F]	0,063	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H ₂ Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H ₂ O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0102	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,043	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	101,50			
			25	Excess Air, %		[95]
						46,52
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	2174,68	31	Aux Equip Power, GJ/hr	3,65	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,25	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	25,38	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,38	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	301,82	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	285,31	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	267,81	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	249,52	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	25,38	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	0,38	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	25,38	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	191,34	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			24,03	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	1047,84	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	856,49	
44	Average Entering Air Temp, °C	([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]			25,38	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	344,66	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	349,01	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	120,34	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	102,12	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	120,34	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	1051,72	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			193,09	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			858,63	
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			120,34	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 5	FECHA DE LA PRUEBA:			20/3/2025	CARGA:	289 MW
	INICIO:	19:20	FIN:	21:20	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	[10] x [3A] / 100		4,072
61	Water from H2 Fuel	[12] x ([3B] - [1A]) / 100		5,305
62	Water from H2O Fuel	[13] x ([3B] - [1A]) / 100		1,655
63	Water from H2Ov Fuel	[14] x ([3C]) / 100		0,000
64	Moisture in Air	[16] x ([3C]) / 100		0,077
65	Unburned Carbon in Ref [18] x 33700/ [19]			0,61
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,10
67	HOT AQC Equip	([20] x ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) x ([6C] - [6B]))/100		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			11,81
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		6,16	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		6,16	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	[11] x [2A] / 100		0,016
86	Moisture in Air	[16] x ([2B]) / 100		3,03E-04
87	Sensible Heat in Fuel	100 x [4A] / [19]		0,036
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		
90	Summation of Credits, % Basis			0,052
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		3,65	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		3,65	
100	Fuel Eff, %	(100 - [69] + [90]) x [30] / ([30] + [81] - [98])		88,14
101	Input from Fuel, GJ/hr	100 x [30] / [100]	2467,40	
102	Fuel Rate, t/hr	1000 x [101] / [19]		101,57
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4		UNIDAD
PRUEBA Nº: 5		FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025	CARGA:
		INICIO:	19:20	FIN:
			21:20	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:				FECHA:
				HOJA:



6.2.6 5º carga parcial 329 MW

Formulario OUTPUT										
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1				
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg				
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		990441,17	282,68	178,91	1245,40				
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	54129,71	282,68	193,98	1244,90				
3	Atemperación Entra SH									
4										
5										
6										
7										
8										
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA										
9	Purga Continua	Domo	0,00		178,07	2517,30				
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		178,07	2517,30				
11	Vapor de soplado									
12										
13										
14	Vapor de Atomización									
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR										
15	Bypass HP a RH	Vapor principal								
16										
17										
18	Vapor principal	1044570,88	541,24	165,48	3409,50	2260555,85				
19	Salida de vapor de alta presión	Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17				2260582,91				
UNIDADES CON RECALENTADO										
20	Salida Recalentado		532,53	34,49	3525,80					
21	Recalentado frío entrada atemperador		434,56	35,55	3301,80					
22	Agua atemperación Recalentador	83,69	164,07	98,76	698,59					
23	Flujo Extracción de Recalentador frío	0,00	333,19	36,55	3059,70					
23a	Vapor auxiliar									
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina	22580,76								
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8										
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	1044570,88	245,56	196,31	1065,80				
26	Salida Agua de alimentación		283,39	195,45	1248,40					
27	Extracción de vapor		423,07	67,95	3223,20					
28	Drenaje		253,18		1101,20					
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8	89886,26	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)							
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7										
30	Entrada agua de alimentación	1044570,88	210,52	198,53	906,83					
31	Salida Agua de alimentación		245,56	196,31	1065,80					
32	Extracción de vapor		330,69	36,12	3054,50					
33	Drenaje		214,43		917,99					
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7	70014,82	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)							
35	Flujo Recalentado Frío	862089,04	W18 - W23 - W24 - W29 - W34							
36	Salida Recalentado	W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)				193344,56				
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h	Q19 + Q36								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA										
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4										
PRUEBA Nº: 6	FECHA DE LA PRUEBA:		20/3/2025		CARGA:	329 MW				
	INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA				
OBSERVACIONES:										
					FECHA:	28/4/2025				
					HOJA:	1				



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión								
DATOS REQUERIDOS								
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23827,08		
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,5460		
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					117,17		
4	a. Flujo de Combustible Medido					116,65		
4	b. Flujo de Combustible Calculado	$1000 \times [5]/[6]/[1]$				117,17		
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				2453,93		
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					87,90%		
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00757		
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	749,96	Ingresar →	0,1744		
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswvd	← Cálculo	10,51	Ingresar →	0,1841		
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	pswwv	← Cálculo	9,91	Ingresar →	0,1769		
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	94,73	Ingresar →	0,1744		
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]		
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00		
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00		
	Otros					0,00		
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00		
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	$1000 \times [12]/[3]$				0,00		
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	$[13]/([1]/1000)$				0,00		
Si Calentador de Aire (Excluye Precalentador vapor/agua) ingresar lo siguiente:								
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	119,12	15A	97,06	
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	18,07	16A	18,59	
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	3,800	17A	3,253	
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	5,644	18A	5,506	
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)						18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisector [% del Total]						18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]								
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	$100 \times [30]/[1]$					0,0413	
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación								
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)								
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00	
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00	
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00	
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00	
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa item [48]					0,00	
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	$[20] \times [3]$					0,00	
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE								
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00	
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 6		FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025		CARGA:	329 MW		
		INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025		
					HOJA:	2		



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión												
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN												
30			31			32			33			34
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K			Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K			Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K			H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100
			A	C	59,88							
B	CNQ		9,18									
C	Cq		50,7	11,51	5,836	12,011	0,04221					
D	S	0,78		4,31	0,034	32,065	0,00024					
E	H ₂	5,37		34,29	1,841			2,0159	0,0266	8,937	0,2014	
F	H ₂ O	14,78						18,0153	0,0082	1,00	0,0620	
G	H ₂ Ov							18,0153	0,0000	1,00	0,0000	
H	N ₂	1,25				28,0134	0,00045					
I	O ₂	22,88		-4,32	-0,988							
J	CENIZA	9,84										
K	VM	33,47										
L	FC	41,9										
M	TOTAL	100,0	31	6,722	32	0,04290	33	0,0348	34	0,2634		
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ					([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)					3,265	
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE												
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[21] x [25]					0,00	
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[22] x [25]					0,00	
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible					[32D] x [23]					0,00	
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible					[32M] + [40] / 44,01 - [42]					4,29	
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible					[33M] + [41] / 18,0153 + [43]					7,77	
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ					[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)					0,00	
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible					[31M] + 2,16 x [30D] x [23]					672,21	
47	Aire Teórico Corr,Mol/100kg combustible					[46] / 28,9625					23,21	
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ					[46] /([1]/100)					2,82	
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ					(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23])/([1]/100)					0,3399	
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido												
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim		
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]						350,27		350,27			
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]							292,82		322,08		
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]						3,527	5,575	3,527	5,575		
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible												
					Seco	Húmedo						
53	Humedad en el Aire					0	[7] x 1,608				0,0121736	
54	Productos Comb Seco/Húmedo					[43]	[44]				4,29	
55	Humedad Adicional					0	[13] / 18,0153				0,00	
56	[47] x {0,7905 + [53]}										18,63	
57	Sumatoria [54] + [55] + [56]										22,92	
58	20,95 - [52] x (1 + [53])							17,38	15,31	17,38	15,31	
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]						20,04	35,97	20,04	35,97	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV		
PRUEBA Nº: 6				FECHA DE LA PRUEBA:			20/3/2025		CARGA:	329 MW		
				INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA			
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025			
								HOJA:	3			



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			20,04	35,97	20,04	35,97
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			23,00	26,70	23,00	26,70
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			23,34	27,08	23,34	27,08
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			27,29	30,99	27,29	30,99
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			31,11	34,85	31,11	34,85
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	3,57	5,64	3,57	5,64
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	15,47	13,62	15,47	13,62
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0891	0,0785	0,0891	0,0785
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			3,39	3,84	3,39	3,84
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3399
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0256	0,0290	0,0256	0,0290
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			3,7520	4,2048	3,7520	4,2048
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,2891	0,2925	0,2891	0,2925
77	Dry Gas	[75] - [76]			3,4629	3,9123	3,4629	3,9123
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			7,70	6,96	7,70	6,96
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24]) / ([1]/100)						0,0436
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				12,07		12,07
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), [°C]	[15]				108,09		108,09
84	Average AH Air Leakage Temp, [°C]	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			18,33		18,33	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				84,31		84,31
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			-6,75		-6,75	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, [°C]	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				126,41		126,41
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						2791,73
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						117,17
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						12,17
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10			1047,46	1173,87	1047,46	1173,87
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire					Saliendo a los Cal Aire
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando QAQC	Entrando a los Cal Aire		20,04			Saliendo a los Cal Aire
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			952,58			35,97
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 6			FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025		CARGA:	329 MW	
			INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			9,84	2	HHV Fuel, kJ/kg "as-fired" desde Form CMBSTNa[1]			23827,08	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			117,17						
Location	5	Residue Mass Flow		6	7	8	Residue Split %		9	10
	Input t/hr	Calculated t/hr	C in Residue %		CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] / 100	CO Wtd Ave % [7] x [8] / 100	
A Botton Ash			8,40	6,34		69,06%	69,06	4,38		
B Economizer			3,76	2,84		30,94%	30,94	0,88		
C										
D										
E										
F TOTAL	5		12,17		8		100,0	9 5,26	10	
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])				0,546		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]				10,386		
UNITS WITH SORBENT										
(d)										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]				0,000		
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]				0,000		
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100				12,17		
(e)										
22	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]				4,359		
23	SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %									
Location	24	Temp [°C] Residue	[8] %	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/	10000	Loss %
A Botton Ash	430		69,06%	X	4,359	X	399,92	/	10000	0,1204
B Economizer	74,6		30,94%	X	4,359	X	38,47	/	10000	0,0052
C										
D										
E										
								Total	25	0,1256
$H \text{ Residue} = 0,16 \times T + 1,09e-4 \times T^2 - 2,843e-8 \times T^3 - 12,95 \text{ [Btu/lbm], } T[\text{°F}]$										
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 6			FECHA DE LA PRUEBA:		20/3/2025			CARGA:	329 MW	
			INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA		
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025	
								HOJA:	5	



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	18,33	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	-6,71	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	126,41	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	-12,44	
			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	101,19	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2738,21	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	190,94	
4	Fuel Temperature	26,57	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	2,66	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	3,912	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	3,836	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H2 Fuel	[34E]	0,201	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H2O Fuel	[34F]	0,062	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H2Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H2O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0076	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,029	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	117,17	25	Excess Air, %	[95]
						35,97
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	2453,93	31	Aux Equip Power, GJ/hr	3,80	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,21	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	18,33	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-6,71	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	307,45	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	290,60	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	281,65	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	263,46	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	18,33	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-6,75	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	18,33	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	199,51	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			18,21	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	1078,99	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	879,48	
44	Average Entering Air Temp, °C			([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]	18,33	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	350,27	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	357,05	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	126,41	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	109,15	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	126,41	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	1047,46	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr	([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])			217,43	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			830,03	
51	Average Exit Gas Temperature, °C	([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]			126,41	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 6	FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025			CARGA:	329 MW
	INICIO:	03:15	FIN:	05:15	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	$[10] \times [3A] / 100$		3,959
61	Water from H2 Fuel	$[12] \times ([3B] - [1A]) / 100$		5,304
62	Water from H2O Fuel	$[13] \times ([3B] - [1A]) / 100$		1,633
63	Water from H2Ov Fuel	$[14] \times ([3C]) / 100$		0,000
64	Moisture in Air	$[16] \times ([3C]) / 100$		0,055
65	Unburned Carbon in Ref $[18] \times 33700 / [19]$			0,77
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,13
67	HOT AQC Equip	$([20] \times ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) \times ([6C] - [6B])) / 100$		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			11,85
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		5,86	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		5,86	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	$[11] \times [2A] / 100$		-0,257
86	Moisture in Air	$[16] \times ([2B]) / 100$		-3,61E-03
87	Sensible Heat in Fuel	$100 \times [4A] / [19]$		0,011
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		
90	Summation of Credits, % Basis			-0,250
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		3,80	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		3,80	
100	Fuel Eff, %	$(100 - [69] + [90]) \times [30] / ([30] + [81] - [98])$		87,83
101	Input from Fuel, GJ/hr	$100 \times [30] / [100]$	2794,05	
102	Fuel Rate, t/hr	$1000 \times [101] / [19]$		117,26
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4		UNIDAD
PRUEBA Nº: 6		FECHA DE LA PRUEBA:	20/3/2025	TV
		INICIO:	03:15	CARGA:
		FIN:	05:15	329 MW
OBSERVACIONES:		CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA	
		FECHA:	28/4/2025	
		HOJA:	7	



6.2.7 Potencia Máxima 379 MW

Formulario OUTPUT										
Versión Tablas de Vapor (0 = 1967; 1 = 1997 IAPWS-IF97)						1				
PARÁMETRO			W, Flujo kg/h	T, Temperatura °C	P, Presión bar	H, Entalpía kJ/kg				
1	Agua Alimentación (Excluyendo Atemperación Sobrecalentado)		1192057,11	290,69	188,71	1286,00				
2	Agua Atemperación Sobrecalentado: 0 = Medido; 1 = Calc. por balance térmico	0	53720,02	290,69	204,08	1285,30				
3	Atemperación Entra SH									
4										
5										
6										
7										
8										
FLUJOS DE EXTRACCIÓN INTERNA										
9	Purga Continua	Domo	0,00		187,71	2497,70				
10	Descarga de Emergencia	Domo	0,00		187,71	2497,70				
11	Vapor de soplado									
12										
13										
14	Vapor de Atomización									
FLUJOS DE EXTRACCIÓN AUXILIAR										
15	Bypass HP a RH	Vapor principal								
16										
17										
18	Vapor principal	1245777,13	531,25	171,77	3373,80	2600933,49				
19	Salida de vapor de alta presión	Q18 + Q2 +Q9 hasta Q17				2600971,10				
UNIDADES CON RECALENTADO										
20	Salida Recalentado		524,81	40,13	3502,50					
21	Recalentado frío entrada atemperador		431,63	41,38	3286,40					
22	Agua atemperación Recalentador	83,69	170,22	104,93	725,54					
23	Flujo Extracción de Recalentador frío	0,00	328,17	42,52	3030,80					
23a	Vapor auxiliar									
24	Flujo de sellado y fugas por el eje de la turbina	26337,88								
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº8										
25	Entrada agua de alimentación 1 = Agua de alimentación + Atemperación	1	1245777,13	253,03	207,21	1100,90				
26	Salida Agua de alimentación		291,25	205,81	1288,10					
27	Extracción de vapor		417,85	78,88	3190,40					
28	Drenaje		262,12		1145,40					
29	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 8	114038,86	W25 x (H26-H25)/(H27-H28)							
CALENTADOR AGUA ALIMENTACIÓN Nº7										
30	Entrada agua de alimentación	1245777,13	216,64	210,01	934,55					
31	Salida Agua de alimentación		253,03	207,21	1100,90					
32	Extracción de vapor		325,62	42,05	3025,40					
33	Drenaje		221,92		952,53					
34	Flujo Extracción Calentador Agua Alimentación Nº 7	89364,19	(W30 x (H31-H30) - W29 x (H28-H33))/(H32-H33)							
35	Flujo Recalentado Frío	1016036,20	W18 - W23 - W24 - W29 - W34							
36	Salida Recalentado	W35 x (H20-H21) + W22 x (H20 - H22)				219797,83				
37	Carga Térmica de la Caldera MJ/h	Q19 + Q36								
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA										
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4										
PRUEBA Nº: 7	FECHA DE LA PRUEBA:		19/3/2025		CARGA:	379 MW				
	INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA				
OBSERVACIONES:										
					FECHA:	28/4/2025				
					HOJA:	1				



Formulario CMBSTNa - Cálculos de Combustión							
DATOS REQUERIDOS							
1	PCS, Poder Calorífico Superior del Combustible, como quemado [kJ/kg]					23935,94	
2	CNQ, Carbón No Quemado [kg/100 kg de combustible], desde Formulario RES o SRBb					0,4184	
3	Flujo de Combustible [t/h] [4b]					133,92	
4	a. Flujo de Combustible Medido					133,20	
4	b. Flujo de Combustible Calculado	1000 x [5]/[6]/[1]				133,92	
5	Salida, GJ/h	desde OUTPUT item [37]				2820,77	
6	Eficiencia del combustible, [%] (estimado inicialmente)					88,00%	
7	Humedad en el aire [kg/kg de Aire seco]					0,00856	
8	Presión Barométrica [mmHg]	pwva	← Cálculo	750,92	Ingresar →	0,1972	
9	Temperatura del Bulbo Seco [°C]	pswd	← Cálculo	13,93	Ingresar →	0,2305	
10	Temperatura del Bulbo Húmedo [°C]	psww	← Cálculo	12,30	Ingresar →	0,2073	
11	Humedad Relativa [%]	pwva	← Cálculo	85,53	Ingresar →	0,1972	
	Humedad Adicional (medido)					[t/h]	
	Vapor de Atomización	desde OUTPUT item [14]				0,00	
	Vapor de Soplado	desde OUTPUT item [11]				0,00	
	Otros					0,00	
12	Sumatoria de la Humedad Adicional [t/h]					0,00	
13	Humedad Adicional [kg agua/t de combustible]	1000 x [12]/[3]				0,00	
14	Humedad Adicional [kg agua/kJ]	[13]/([1]/1000)				0,00	
Si Calentador de Aire (Excluye Precalefactor vapor/agua) ingresar lo siguiente:							
15	Temperatura Gas Sale Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	15B	122,64	15A	97,71
16	Temperatura Aire Entra Calentador de Aire [°C]	CAR 20	CAR 10	16B	24,41	16A	25,07
17	O ₂ en el Flujo de Gases que Entra al Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	17B	3,269	17A	3,634
18	O ₂ en el Flujo de Gases que Sale del Calentador de Aire	CAR 20	CAR 10	18B	5,238	18A	7,281
18C	Medición de O ₂ Base Seca (0) o Húmeda (1)					18C	
18D	Fuga del Calentador de Aire Primario para Calentador de Aire Tipo Trisección [% del Total]					18D	0,00
Analisis de Combustible [% en masa como quemado] Ingrese en Columna [30]							
19	Masa de Cenizas [kg/10MJ]	100 x [30] / [1]					0,0408
Si la masa de cenizas (item [19]) excede los 68 g/10MJ o se utiliza Sorbente, ingrese la Fracción de Masa de Rechazo en el item [79] para su ubicación							
DATOS DEL SORBENTE (Ingresar 0 si no se usa sorbente)							
20	Tasa de Sorbente [kg/h]						0,00
21	CO ₂ desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [25I]					0,00
22	H ₂ O desde el Sorbente [kg/kg de Sorbente]	desde SRBa item [26I]					0,00
23	Captura de Azufre [kg/kg de Azufre]	desde SRBa item [45]					0,00
24	Sorbente Gastado [kg/100kg de Combustible]	desde SRBa item [48]					0,00
25	Relación Sorbente/Combustible [kg Sorbente/kg Combustible]	[20] x [3]					0,00
DATOS DEL EQUIPO DE CONTROL DE CALIDAD DEL AIRE CALIENTE							
26	O ₂ en el Flujo de Gases que ingresa al Equipo de Control de Calidad [%]						0,00
Ver formulario EFFa para Control de Calidad del Aire Caliente temperatura de los Gases de Combustión							

NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA	FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 7	FECHA DE LA PRUEBA:	19/3/2025		CARGA:	379 MW
	INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR: FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:				FECHA:	28/4/2025
				HOJA:	2



Formulario CMBSTNb - Cálculos de Combustión													
PRODUCTOS DE LA COMBUSTIÓN													
30			31			32			33			34	
Análisis Último % Masa			Aire Combustión Teórico kg/1kg de Combustible [30] x K			Productos Secos Mol/1kg de Combustible [30] / K			Productos Húmedos Mol/1kg de Combustible [30] / K			H ₂ O Combustible kg/10MJ [30] x K / [1] x 100	
			A	C	60,27								
B	CNQ		7,85										
C	Cq		52,42	11,51	6,034	12,011	0,04364						
D	S	0,77		4,31	0,033	32,065	0,00024						
E	H ₂	5,39		34,29	1,848			2,0159	0,0267	8,937	0,2012		
F	H ₂ O	14,75						18,0153	0,0082	1,00	0,0616		
G	H ₂ Ov							18,0153	0,0000	1,00	0,0000		
H	N ₂	1,27				28,0134	0,00045						
I	O ₂	22,54		-4,32	-0,974								
J	CENIZA	9,77											
K	VM	33,26											
L	FC	42,22											
M	TOTAL	100	31		6,941	32	0,04434	33	0,0349	34	0,2629		
35	Verificación Aire Teórico de Combustión Total kgaire/10MJ						([31M]+[30B]x11,51)/([1]/10000)				3,277		
CORRECCIONES PARA REACCIONES DEL SORBENTE Y CAPTURA DE AZUFRE													
40	CO ₂ desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[21] x [25]					0,00		
41	H ₂ O desde el Sorbente, kg/100kg de combustible					[22] x [25]					0,00		
42	Reducción de SO ₂ , Mol/100kg de combustible					[32D] x [23]					0,00		
43	Producción Comb Seco, Mol/100kg de combustible					[32M] + [40] / 44,01 - [42]					4,43		
44	Producción Comb Húmedo, Mol/100kg de combustible					[33M] + [41] / 18,0153 + [43]					7,93		
45	O ₃ (SO ₃) Corr, kg/10MJ					[23] x [30D] x 1,5 / ([1]/100)					0,00		
46	Aire Teórico Corr, kg/100kg combustible					[31M] + 2,16 x [30D] x [23]					694,12		
47	Aire Teórico Corr,Mol/100kg combustible					[46] / 28,9625					23,97		
48	Aire Teórico Corr, kg/10MJ					[46] /([1]/100)					2,90		
49	Gas Húmedo desde Combustible, kg/100kJ					(100 - [30J] - [30B] - [30D] x [23])/([1]/100)					0,3442		
Cálculo del Exceso de Aire en Base al O ₂ Medido													
Ubicación						QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim			
50	Temp. Gases de Combustión Entrando Calentador de Aire, [°C]						354,09		354,09				
51	Temp. del Aire Saliendo del Calentador de Aire, [°C]							293,71		325,05			
52	Contenido de Oxígeno en los Gases de Combustión, [%]						3,452	6,259	3,452	6,259			
ANALISIS GASES DE COMBUSTIÓN, Mol/100 kg Combustible													
					Seco	Húmedo							
53	Humedad en el Aire					0	[7] x 1,608				0,0137681		
54	Productos Comb Seco/Húmedo					[43]	[44]				4,43		
55	Humedad Adicional					0	[13] / 18,0153				0,00		
56	[47] x {0,7905 + [53]}										19,28		
57	Sumatoria [54] + [55] + [56]										23,71		
58	20,95 - [52] x (1 + [53])						17,45	14,60	17,45	14,60			
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]				19,57	42,40	19,57	42,40				
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA				FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV			
PRUEBA Nº: 7				FECHA DE LA PRUEBA:			19/3/2025		CARGA:	379 MW			
				INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA				
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025				
								HOJA:	3				



Formulario CMBSTNc - Cálculos de Combustión								
	Ubicación			QAQC Entrada	AH Entr Sec	AH Sal Sec	AH Entr Prim	AH Sal Prim
60	Exceso de Aire, %	100 x [52] x [57] / [47] / [58]			19,57	42,40	19,57	42,40
O2, CO2, SO2, CUANDO EL EXCESO DE AIRE ES CONOCIDO								
61								
62	Dry	[47] x (0,7905 + [60] / 100)			23,63	29,11	23,63	29,11
63	Wet	[47] x (0,7905 + [53] + (1 + [53]) x [60] / 100)			24,03	29,58	24,03	29,58
64	Dry Gas, Mol/100 kg Fuel	[43] + [62] - [45] x [1] / 4799,8			28,07	33,54	28,07	33,54
65	Wet Gas, Mol/100 kg Fuel	[44] + [63] + [55] - [45] x [1] / 4799,8			31,96	37,50	31,96	37,50
			Seco	Húmedo				
66	O2, %	[60] x [47] x 0,2095 /	[64]	[65]	3,50	6,35	3,50	6,35
67	CO2, %	([30C] / 0,1201 + [40] / 0,4401) /	[64]	[65]	15,55	13,01	15,55	13,01
68	SO2,ppm	(1 - [23]) x [30D] / 0,32065 /	[64]	[65]	0,0856	0,0716	0,0856	0,0716
GASES PRODUCTO DE LA COMBUSTIÓN, kg / 10MJ								
69	Gas from Dry Air	(1 + [60]/100) x [48] - [45]			3,47	4,13	3,47	4,13
70	Wet Gas from Fuel	[49]						0,3442
71	CO2 from Sorbent	[40] / ([1] / 100)						0,00
72	Moisture in Air	[7] x (1 + [60]/100) x [48]			0,0297	0,0354	0,0297	0,0354
73	Water from Sorbent	[41] x ([1] / 100)						0,00
74	Additional Moisture	[14]						0,00
75	Total Wet Gas	[69] + [70] + [71] + [72] + [73] + [74]			3,8412	4,5090	3,8412	4,5090
76	H2O in Wet Gas	[34M] + [72] + [73] + [74]			0,2926	0,2982	0,2926	0,2982
77	Dry Gas	[75] - [76]			3,5486	4,2108	3,5486	4,2108
78	H2O in Wet Gas, % Mass	100 x [76] / [75]			7,62	6,61	7,62	6,61
79	Residuos, kg/kg de Gas Húmedo Total de Residuos en cada ubicación				0,00	0,00	0,00	0,00
80	Residue, kg/10MJ	([30J] + [2] + [24])/([1]/100)						0,0426
81	Residue in Wet Gas. kg/kg Wet Gas	[79] x [80] / [75]			0,00	0,00	0,00	0,00
82	Leakage, % Gas Entering	100 x ([75L] - [75E]) / [75E]				17,39		17,39
CORRECCIÓN DE LA TEMPERATURA DEL GAS POR FUGAS EN EL AH								
83	Gas Temp Lvg (INCL Fugas), [°C]	[15]				110,17		110,17
84	Average AH Air Leakage Temp, [°C]	(1 - [18D]) x [16A] + [18D] x [16B]			24,74		24,74	
85	H Air Lvg., [kJ/kg]	T = [83], H2O = [7]				86,50		86,50
86	H Air Ent., [kJ/kg]	T = [84], H2O = [7]			-0,26		-0,26	
87	Cpg, [kJ/kg, K]	T = [83], H2O = [78E], RES = [81E]				0,60		0,60
88	AH Temperatura de salida gas excluyendo las fugas, [°C]	[83] + ([82] / 100 x ([85] - [86]) / [87])				135,31		135,31
TASA DE FLUJO DE MASA DE AIRE, GAS, COMBUSTIBLE Y RESIDUOS, t/hr								
90	Input from Fuel, GJ/hr	[5] / [6] / 100						3205,42
91	Fuel Rate, [t/hr]	1,000 x [90]/[1]						133,92
92	Residue rate, [t/hr]	[80] x [90] / 10						13,64
93	Wet Flue Gas, [t/hr]	[75] x [90] / 10		0,00	1231,26	1445,32	1231,26	1445,32
94	Wet Flue Gas, [t/hr]		Entrando a los Cal Aire		0,00	Saliendo a los Cal Aire		0,00
95	Excess Air Lvg Blr, %	Entrando QAQC		Entrando a los Cal Aire		19,57	Saliendo a los Cal Aire	42,40
96	Total Air to Blr, [t/hr]	(1 + [95] / 100) x (1 + [7]) x [48] x [90] / 10			1120,94	Saliendo a los Cal Aire		1335,00
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4			UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 7			FECHA DE LA PRUEBA:	19/3/2025		CARGA:	379 MW	
			INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:						FECHA:	28/4/2025	
						HOJA:	4	



Formulario RES - Cálculos de Carbón no Quemado y Residuos										
DATOS NECESARIOS PARA DIVISIÓN DE RESIDUOS										
1	Cenizas en el combustible, % desde Form CMBSTNb [30J]			9,77	2	HHV Fuel, kJ/kg "as-fired" desde Form CMBSTNa [1]			23935,94	
3	Fuel Mass Flow Rate, t/hr desde el Form CMBSTNa [4b]			133,92						
Location		5	Residue Mass Flow	6	7	8	Residue Split %	9	10	
		Input t/hr	Calculated t/hr	C in Residue %	CO in Residue %	Input	Calculated 100 x [5]/[5F]	C Wtd Ave % [6] x [8] / 100	CO Wtd Ave % [7] x [8] / 100	
A	Botton Ash		8,29	4,77		60,76%	60,76	2,90		
B	Economizer		5,35	3,08		39,24%	39,24	1,21		
C										
D										
E										
F	TOTAL	5	13,64			8	100,0	9	4,11	
								10		
UNITS WITHOUT SORBENT										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			[1] x [9F] / (100 - [9F])					0,418	
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			[1] + [11]					10,188	
UNITS WITH SORBENT										
(d)										
11	Unburned Carbon, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [49]					0,000	
20	Total Residue, kg/100 kg Fuel			from Form SRBb [50]					0,000	
TOTAL RESIDUE										
21	Total Residue, t/hr			[20] x [3] / 100					13,644	
(e)										
22	Total Residue, kg/10 MJ			100 x [20] / [2]					4,257	
23 SENSIBLE HEAT RESIDUE LOSS, %										
Location		24	Temp [°C] Residue	[8] %	X	[22] Residue kg/10 MJ	X	H Residue kJ/kg	/ 10000	Loss %
A	Botton Ash	430								
B	Economizer	75,2	39,24%	X	4,257	X	38,95	/	10000	
C										
D										
E										
								Total	25	
									0,1099	
H Residue = 0,16 x T + 1,09e-4 x T ² - 2,843e-8 x T ³ - 12,95 [Btu/lbm], T[°F]										
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA			FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV	
PRUEBA N°: 7			FECHA DE LA PRUEBA:			19/3/2025		CARGA:	379 MW	
			INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA		
OBSERVACIONES:								FECHA:	28/4/2025	
								HOJA:	5	



Formulario EFFa - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia						
TEMPERATURES, [°C]						
1	Reference Temperature	25	1A	Enthalpy Water (25°C Ref), kJ/kg	104,93	
2	Average Entering Air Temp from CMBSTnc [16] or EFFa [44]	24,74	2A	Enthalpy Dry Air, kJ/kg	-0,26	
3	Average Exit Gas T (Excl Lkg) from CMBSTnc [88] or EFFa [51]	135,31	2B	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	-0,48	
3			3A	Enthalpy Dry Gas, kJ/kg	110,20	
			3B	Enthalpy Steam @ 1psia, kJ/kg	2755,14	
			3C	Enthalpy Water vapor, kJ/kg	207,91	
4	Fuel Temperature	29,50	4A	Enthalpy Fuel, kJ/kg	7,63	
HOT AIR QUALITY CONTROL EQUIPMENT						
5	Entering Gas Temperature		5A	Enthalpy Wet Gas		
6	Leaving Gas Temperature		6A	Enthalpy Wet Gas		
			6B	Enthalpy Wet Air		
			6C	Enthalpy Wet Air @T=[3]		
RESULT FROM COMBUSTION CALCULATION FORM CMBSTN						
10	Dry Gas Weight	[77]	4,211	18	Unburned Carbon, %	[2]
11	Dry Air Weight	[69] + [45]	4,129	19	HHV, kJ/kg "as-fired"	[1]
12	Water from H2 Fuel	[34E]	0,201	HOT AQC EQUIPMENT		
13	Water from H2O Fuel	[34F]	0,062	20	Wet Gas Entering	[75E]
14	Water from H2Ov Fuel	[34G]	0,000	21	H2O in Wet Gas, %	[78E]
15	Moisture in Air, kg/kg DA	[7]	0,0086	22	Wet Gas Leaving	[75L]
16	Moisture in Air, kg/10 MJ	[72]	0,035	23	Residue in Wet Gas, %	[81E]
17	Fuel Rate Est, t/hr	[3]	133,92	25	Excess Air, %	[95]
						42,40
MISCELLANEOUS						
30	Unit Output, GJ/hr	2820,77	31	Aux Equip Power, GJ/hr	3,98	
32	Loss Due to Surface Radiation and Convection, % (Curva AMBA)				0,17	
33A	Flat Projected Surface Area, ft ²		33C	Average Surface Temperature, [°F]		
33B	Average Velocity of Air Near Surface, ft/sec		33D	Average Ambient Temperature Near Surface, [°F]		
ENT AIR TEMP (Unit with Primary and Second Airflow)						
35A	Pri Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16B]	24,74	35B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-0,26	
36A	Pri Air Temp Leaving, °C CMBSTNb [51]	309,38	36B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	292,88	
37A	Average Air Temp Entering Pulverizers, °C	294,40	37B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	277,09	
38A	Average Pulverizers Tempering Air Temp, °C	24,74	38B	Enthalpy Wet Air, kg/kJ	-0,26	
39	Sec Air Temp Entering, °C CMBSTNa [16A]	24,74	40	Primary Airflow (Ent Pulv.), t/hr	211,69	
41	Pulverizers Tempering Airflow. t/hr	[40] x ([36B] - [37B]) / ([36B] - [38B])			11,40	
42	Total Airflow, kg/hr from Form CMBSTnc [96]	1335,00	43	Secondary Airflow, kg/hr from [42] - [40]	1123,31	
44	Average Entering Air Temp, °C			([35A] x [40] - [41]) + [39] x [43] + [38A] x [41]) / [42]	24,74	
GAS FLOW ENT PRIM AH AND AVG EXIT GAS TEMP (Units with Primary and Secondary AHs)						
45A	Flue Gas Temp Ent Prim AH, °C CMBSTNb [50]	354,09	45B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	361,17	
46A	Flue Gas Temp Lvg Prim AH, °C CMBSTnc [88]	135,31	46B	Enthalpy Wet Flue Gas, kg/kJ	118,71	
47	Flue Gas Temp Lvg Sec AH, °C CMBSTnc [88]	135,31	48	Total Gas Ent Air Htrs, t/hr CMBSTnc [93]	1231,26	
49	Flue Gas Flow Ent Pri Air Htr, kg/hr			([40] - [41]) x ([36B] - [35B]) / ([45B] - [46B])	242,16	
50	Flue Gas Flow Ent Sec Air Htr, kg/hr	[48]-[49]			989,10	
51	Average Exit Gas Temperature, °C			([46A] x [49] + [47] x [50]) / [48]	135,31	
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA						
FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4					UNIDAD	TV
PRUEBA Nº: 7	FECHA DE LA PRUEBA:		19/3/2025		CARGA:	379 MW
	INICIO:	20:00	FIN:	22:00	CALCULADO POR:	FEDERICO GARCIA
OBSERVACIONES:					FECHA:	28/4/2025
					HOJA:	6



Formulario EFFb - Datos Requeridos para los Cálculos de Eficiencia				
	PÉRDIDAS, % Ingrese el Resultado Calculado en % Columna [B]		A	GJ
			B	%
60	Dry Gas	$[10] \times [3A] / 100$		4,640
61	Water from H2 Fuel	$[12] \times ([3B] - [1A]) / 100$		5,333
62	Water from H2O Fuel	$[13] \times ([3B] - [1A]) / 100$		1,633
63	Water from H2Ov Fuel	$[14] \times ([3C]) / 100$		0,000
64	Moisture in Air	$[16] \times ([3C]) / 100$		0,074
65	Unburned Carbon in Ref	$[18] \times 33700 / [19]$		0,59
66	Sensible Heat of Refuse from Form RES			0,11
67	HOT AQC Equip	$([20] \times ([5A] - [6A]) - ([22] - [20]) \times ([6C] - [6B])) / 100$		
68	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [110]		
69	Summation of Losses, % Basis			12,38
LOSSES, GJ/hr Enter in GJ/hr Column [A]				
75	Surface Radiation and Convection from Form EFFa Item [32]		5,45	
76	Sorbent Calcination/Dehydration from Form SRBc Item [77]			
77	Water from Sorbent from Form SRBc Item [65]			
78				
79				
80	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [111]		
81	Summation of Losses, GJ/hr Basis		5,45	
CREDITS, % Enter Calculation Result in % Column [B]				
85	Entering Dry Gas	$[11] \times [2A] / 100$		-0,011
86	Moisture in Air	$[16] \times ([2B]) / 100$		-1,70E-04
87	Sensible Heat in Fuel	$100 \times [4A] / [19]$		0,032
88	Sulfation Heat from Sorbent from Form SRBc Item [80]			
89	Other Losses, % Basis from Form EFFc	Item [112]		
90	Summation of Credits, % Basis		0,021	
CREDITS, GJ/hr Enter Calculation Result in GJ/hr Column [A]				
95	Auxiliary Equipment Power [31]		3,98	
96	Sensible Heat from Sorbent from Form SRBc Item [85]			
97	Other Losses, GJ/hr Basis from Form EFFc	Item [113]		
98	Summation of Credits, GJ/hr Basis		3,98	
100	Fuel Eff, %	$(100 - [69] + [90]) \times [30] / ([30] + [81] - [98])$		87,60
101	Input from Fuel, GJ/hr	$100 \times [30] / [100]$	3220,20	
102	Fuel Rate, t/hr	$1000 \times [101] / [19]$		134,53
NOMBRE DE LA PLANTA: CENTRAL TÉRMICA SANTA MARÍA		FORMULARIO MAESTRO ASME PTC-4		UNIDAD
PRUEBA Nº: 7		FECHA DE LA PRUEBA:	19/3/2025	CARGA:
		INICIO:	20:00	FIN:
			22:00	CALCULADO POR:
OBSERVACIONES:				FECHA:
				HOJA:



6.2.8 Resumen de resultados

Períodos								
Test Run nº	ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW
Fecha		18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025
Hora Inicio		13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00
Hora Fin		15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00
Datos Caldera								
C _{TER_CALDERA}	Carga Térmica Caldera	[GJ/h]	1034,13	1337,58	1582,31	1877,26	2174,68	2453,93
Eff _{Caldera}	Eficiencia Caldera	[%]	84,66	86,52	86,95	87,13	88,14	87,83
C _{Comb}	Calor Combustible	[GJ/h]	1221,58	1546,07	1819,82	2154,59	2467,40	2794,05
								3220,20

Tabla 6.1 – Resumen valores Calor Combustible

6.3 Determinación de pérdidas totales

Se cuenta con la medición de potencia bruta y potencia neta, por lo tanto, se pueden calcular las pérdidas totales como:

$$L_{Totales} = P_{Bruta,No\ Corr} - P_{Neta,No\ Corr}$$

Dónde:

- $P_{Neta,No\ Corr}$: Potencia Neta No Corregida (medición directa)
- $P_{Bruta,No\ Corr}$: Potencia Bruta No Corregida (medición directa)
- $L_{Totales}$: Pérdidas y consumos de la planta en todo concepto

La Tabla 6.2 detalla los cálculos realizados para la unidad:

Períodos								
Test Run nº	ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW
Fecha		18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025
Hora Inicio		13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00
Hora Fin		15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00
Variables Primarias								
FP	Factor de potencia en bornes de máquina	-	0,960	0,957	0,947	0,951	0,954	0,952
P _{BRUTA}	Potencia Bruta medida en bornes de máquina	[MW]	127,51	167,32	207,14	247,83	288,05	327,91
P _{Neta}	Potencia Neta medida en Alta	[MW]	107,25	144,73	184,32	224,08	262,35	300,43
Determinación Potencia Bruta y Potencia Neta								
P _{bruta, No Corr}	Potencia Bruta	[kW]	127506,71	167323,95	207144,04	247833,35	288054,25	327909,68
P _{neta, No Corr}	Potencia Neta	[kW]	107247,93	144730,82	184319,22	224075,78	262346,50	300434,19
Determinación pérdidas totales								
L _{TOTALES}	Pérdidas en el transformador de potencia y consumos internos (SSAA)	[kW]	20258,79	22593,13	22824,82	23757,56	25707,74	27475,48
								30514,21

Tabla 6.2 – Determinación de pérdidas totales por nivel de carga



6.4 Determinación del Consumo Específico Neto Medido

El valor correspondiente de consumo específico medido (para cada periodo de 2 horas) se calcula a partir de los resultados obtenidos de calor de combustible y la potencia neta de la unidad.

$$CEN_{Med} = \frac{C_{COMBUSTIBLE}}{P_{Neta,No\ Corr}}$$

La Tabla 6.3 detalla los cálculos realizados para la determinación del CEN medido para cada estado de carga.

Períodos									
Test Run n°	ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW	
Fecha		18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025	
Hora Inicio		13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00	
Hora Fin		15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00	
Determinación Potencia Bruta y Potencia Neta									
Pbruta, No Corr	Potencia Bruta	[kW]	127506,71	167323,95	207144,04	247833,35	288054,25	327909,68	378956,23
Pneta, No Corr	Potencia Neta	[kW]	107247,93	144730,82	184319,22	224075,78	262346,50	300434,19	348442,02
Datos Caldera									
CTER_CALDERA	Carga Térmica Caldera	[GJ/h]	1034,13	1337,58	1582,31	1877,26	2174,68	2453,93	2820,77
Eff_Caldera	Eficiencia Caldera	[%]	84,66	86,52	86,95	87,13	88,14	87,83	87,60
Ccomb	Calor Combustible	[GJ/h]	1221,58	1546,07	1819,82	2154,59	2467,40	2794,05	3220,20
Cálculos Consumo Específico Medido									
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kJ/kWh]	11390,27	10682,37	9873,20	9615,44	9405,12	9300,03	9241,72
		[kcal/kWh]	2720,52	2551,44	2358,17	2296,61	2246,37	2221,27	2207,35

Tabla 6.3 – Determinación del Consumo Específico Neto medido

6.5 Correcciones aplicables al Consumo Específico Neto

Las correcciones mencionadas en este capítulo fueron aplicadas a cada uno de los períodos (test-run) registrados. El valor de Consumo Específico Neto calculado fue corregido por las siguientes curvas:

1. Corrección por presión de vapor inicial.
2. Corrección por temperatura de vapor inicial.
3. Corrección por caída de presión de vapor recalentado.
4. Corrección por temperatura de vapor recalentado.
5. Corrección por presión en el condensador.
6. Corrección por factor de potencia

Los factores de corrección de cada una de las magnitudes antes mencionadas, y para cada período, se obtuvieron de las curvas indicadas en la sección 4.3.1. Los valores de referencia son los indicados en la Tabla 4.4.



6.5.1 Corrección a la Potencia Bruta

La Potencia Bruta Corregida de la unidad se calcula según la siguiente ecuación:

$$P_{Bruta,Corr} = (P_{Bruta} - L_{FP})$$

Dónde:

- $P_{Bruta,Corr}$: Potencia Bruta Corregida
- P_{Bruta} : Potencia Bruta Medida
- L_{FP} : Pérdidas relacionadas a no operar en el factor de potencia (FP) establecido por el Anexo Técnico. Se aplica sólo si durante los ensayos no se logró alcanzar FP = 0.95.

La Tabla 6.4 detalla las correcciones realizadas para obtener el valor de Potencia Bruta Corregida de la central en cada nivel de carga.

Períodos		ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW
Test Run n°									
Fecha			18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025
Hora Inicio			13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00
Hora Fin			15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00
Variables Primarias									
FP	Factor de potencia en bornes de máquina	-	0,960	0,957	0,947	0,951	0,954	0,952	0,963
P _{BRUTA}	Potencia Bruta medida en bornes de máquina	[MW]	127,51	167,32	207,14	247,83	288,05	327,91	378,96
P _{Neta}	Potencia Neta medida en Alta	[MW]	107,25	144,73	184,32	224,08	262,35	300,43	348,44
Determinación Potencia Bruta y Potencia Neta									
P _{bruta, No Corr}	Potencia Bruta	[kW]	127506,71	167323,95	207144,04	247833,35	288054,25	327909,68	378956,23
P _{neta, No Corr}	Potencia Neta	[kW]	107247,93	144730,82	184319,22	224075,78	262346,50	300434,19	348442,02
Correcciones a la Potencia bruta									
L _{FP}	Diferencia en pérdidas por FP	[kW]	14,97	15,66	-6,45	3,20	17,46	10,15	97,89
P _{Bruta, Corr}	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53	378858,34

Tabla 6.4 – Correcciones a la Potencia Bruta para cada estado de carga



6.5.2 Cálculo de la Potencia Neta Corregida

El cálculo mencionado en este capítulo se aplicó a cada uno de los períodos (test run) registrados.

La Potencia Neta Corregida de la Unidad Generadora se calcula usando la siguiente ecuación.

$$P_{Neta,Corr} = P_{Bruta,Corr} - L_{Totales}$$

$$L_{Totales} = P_{Bruta,No\ Corr} - P_{Neta,No\ Corr}$$

Dónde:

- $P_{Neta,Corr}$: Potencia Neta Corregida
- $P_{Neta,No\ Corr}$: Potencia Neta No Corregida (medición directa)
- $P_{Bruta,Corr}$: Potencia Bruta Corregida
- $P_{Bruta,No\ Corr}$: Potencia Bruta No Corregida (medición directa)
- $L_{Totales}$: Pérdidas y consumos de la planta en todo concepto

La Tabla 6.5 detalla los cálculos realizados para la unidad.

Períodos								
Test Run n°		ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW
Fecha			18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025
Hora Inicio			13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15
Hora Fin			15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15
Determinación pérdidas totales								
L-TOTALES	Pérdidas en el transformador de potencia y consumos internos (SSAA)	[kW]	20258,79	22593,13	22824,82	23757,56	25707,74	27475,48
Determinación Potencia Neta Corregida								
P _{Bruta,Corr}	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53
P _{Neta,Corr}	Potencia Neta corregida	[kW]	107232,96	144715,15	184325,67	224072,59	262329,04	300424,04
								348344,13

Tabla 6.5 – Cálculos de Potencia Neta corregida para cada estado de carga



6.5.3 Determinación del Consumo Específico Neto Corregido

A partir del valor de Potencia Neta Corregida y los valores de Calor de combustible (Tabla 6.1) es posible determinar el Consumo Específico Neto Corregido.

El Consumo Específico Neto Corregido de la unidad se calculará según la siguiente ecuación

$$CEN_{Corr} = \left(\frac{C_{COMBUSTIBLE}}{P_{Neta,Corr}} \right) \cdot (1 + K_{PVI}) \cdot (1 + K_{TVI}) \cdot (1 + K_{PVR}) \cdot (1 + K_{TVR}) \cdot (1 + K_{PCND})$$

Dónde:

- $C_{COMBUSTIBLE}$: Entrada de calor
- $P_{Neta,Corr}$: Potencia Neta Corregida
- K_{PVI} : Factor de corrección de la Consumo Específico por presión de vapor inicial obtenido de las curvas del capítulo 4.3.1 referido al valor medido.
- K_{TVI} : Factor de corrección de la Consumo Específico por temperatura de vapor inicial obtenido de las curvas del capítulo 4.3.1 referido al valor medido.
- K_{PVR} : Factor de corrección de la Consumo Específico por caída de presión de vapor recalentado obtenido de las curvas del capítulo 4.3.1 referido al valor medido.
- K_{TVR} : Factor de corrección de la Consumo Específico por temperatura de vapor recalentado obtenido de las curvas del capítulo 4.3.1 referido al valor medido.
- K_{PCND} : Factor de corrección de la Consumo Específico por presión en el condensador obtenido de las curvas del capítulo 4.3.1 referido al valor medido.

La Tabla 6.6 detalla los cálculos realizados para la determinación del CEN corregido para cada estado de carga.



Períodos									
Test Run n°	ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW	
Fecha		18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025	
Hora Inicio		13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00	
Hora Fin		15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00	
Determinación Potencia Neta Corregida									
P Bruta, Corr	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53	378858,34
P Neta, Corr	Potencia Neta corregida	[kW]	107232,96	144715,15	184325,67	224072,59	262329,04	300424,04	348344,13
Datos Caldera									
CTER_CALDERA	Carga Térmica Caldera	[GJ/h]	1034,13	1337,58	1582,31	1877,26	2174,68	2453,93	2820,77
Eff_Caldera	Eficiencia Caldera	[%]	84,66	86,52	86,95	87,13	88,14	87,83	87,60
Ccomb	Calor Combustible	[GJ/h]	1221,58	1546,07	1819,82	2154,59	2467,40	2794,05	3220,20
Cálculos Consumo Específico Medido									
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kJ/kWh]	11390,27	10682,37	9873,20	9615,44	9405,12	9300,03	9241,72
		[kcal/kWh]	2720,52	2551,44	2358,17	2296,61	2246,37	2221,27	2207,35
Correcciones al Consumo Específico Neto									
(1+K _{PVI})	Factor de corrección por Presión de vapor inicial	[pu]	1,0490	1,0150	1,0100	1,0080	1,0050	1,0010	0,9990
(1+K _{TVI})	Factor de corrección por Temperatura de vapor inicial	[pu]	1,0080	1,0120	1,0020	1,0020	0,9990	0,9990	1,0020
(1+K _{PVR})	Factor de corrección por Caida de presión vapor recalentado	[pu]	0,9944	0,9947	0,9950	0,9951	0,9951	0,9951	0,9951
(1+K _{TVR})	Factor de corrección por Temperatura de vapor recalentado	[pu]	1,0140	1,0200	1,0080	1,0060	1,0020	1,0010	1,0020
(1+K _{PCND})	Factor de corrección por Presión en el condensador	[pu]	0,9619	0,9765	0,9835	0,9871	0,9904	0,9940	0,9974
KCEN	Factor de corrección CEN	[pu]	1,0255	1,0177	0,9983	0,9981	0,9915	0,9901	0,9955
Cálculos Consumo Específico Corregido									
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kJ/kWh]	11682,79	10872,41	9855,76	9596,87	9325,45	9208,43	9202,63
		[kcal/kWh]	2790,39	2596,83	2354,01	2292,17	2227,35	2199,40	2198,01

Tabla 6.6 – Determinación del Consumo Específico Neto corregido



6.6 Tabla Resumen general

Todos los cálculos presentados anteriormente se resumen a continuación.

Períodos									
Test Run n°	ref	P1 - 128 MW	P2 - 168 MW	P3 - 208 MW	P4 - 249MW	P5 - 289 MW	P6 - 329 MW	P7 - 380 MW	
Fecha		18/3/2025	18/3/2025	21/3/2025	21/3/2025	20/3/2025	20/3/2025	19/3/2025	
Hora Inicio		13:30	18:00	10:30	14:30	19:20	03:15	20:00	
Hora Fin		15:30	20:00	12:30	16:30	21:20	05:15	22:00	
Variables Primarias									
FP	Factor de potencia en bornes de máquina	-	0,960	0,957	0,947	0,951	0,954	0,952	0,963
P _{BRUTA}	Potencia Bruta medida en bornes de máquina	[MW]	127,51	167,32	207,14	247,83	288,05	327,91	378,96
P _{Neta}	Potencia Neta medida en Alta	[MW]	107,25	144,73	184,32	224,08	262,35	300,43	348,44
Mediciones									
Variables Secundarias									
P _{cond}	Presión Condensador	[kPa]	1,03	1,31	1,80	2,23	2,77	2,74	3,42
T _{VapSH}	Temperatura Vapor Sobrecalefiantado	[°C]	500,76	485,62	529,60	529,74	541,14	541,25	531,23
T _{VapRH}	Temperatura Vapor Recalentado	[°C]	479,94	450,09	501,23	505,80	527,68	532,49	524,81
Frec	Velocidad de Rotación	[Hz]	50,00	50,00	50,00	50,00	50,00	50,00	50,00
P _{vapor_SH}	Presión Vapor Sobrecalefiantado	[bar]	113,02	148,79	152,24	153,96	157,35	164,22	169,78
P _{vapor_RHE}	Presión Vapor Recalentado_E	[bar]	13,94	18,92	22,75	27,18	31,34	35,55	41,38
P _{vapor_RHS}	Presión Vapor Recalentado_S	[bar]	13,65	18,47	22,14	26,42	30,43	34,49	40,14
F _{vapor}	Flujo de vapor	[t/h]	415,45	570,85	658,26	795,11	913,96	1044,57	1245,77
Mediciones									
Verificación de condiciones de estabilidad									
P _{Neta}	Potencia Neta medida en Alta	0,25%	1,47%	0,51%	0,37%	0,64%	0,47%	0,35%	0,11%
P _{BRUTA}	Potencia Bruta medida en bornes de máquina	0,25%	1,25%	0,38%	0,31%	0,74%	0,40%	0,34%	0,13%
FP	Factor de Potencia en bornes de máquina	1,00%	0,38%	0,28%	0,28%	0,22%	0,21%	0,17%	0,15%
P _{cond}	Presión Condensador	1,00%	0,93%	1,00%	0,17%	0,16%	0,12%	0,16%	0,09%
T _{VapSH}	Temperatura Vapor Sobrecalefiantado	4°C	1,15°C	0,60°C	0,55°C	0,42°C	0,31°C	0,34°C	0,60°C
T _{VapRH}	Temperatura Vapor Recalentado	4°C	0,45°C	0,35°C	0,35°C	0,73°C	0,54°C	0,46°C	0,52°C
Frec	Velocidad de Rotación	0,25%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%	0,01%
P _{Vapor}	Presión Vapor	1,00%	0,51%	0,14%	0,16%	0,30%	0,14%	0,14%	0,15%
P _{Vapor}	Presión Vapor	1,00%	0,51%	0,14%	0,16%	0,30%	0,14%	0,14%	0,15%
Estabilidad	¿Se cumplen los criterios para todas las variables?	NO	NO	NO	NO	NO	NO	NO	SI
Cálculos de Desvío Estándar y comparación con el límite establecido por norma									
Determinación Potencia Bruta y Potencia Neta									
P _{Bruta, No Corr}	Potencia Bruta	[kW]	127506,71	167323,95	207144,04	247833,35	288054,25	327909,68	378956,23
P _{Neta, No Corr}	Potencia Neta	[kW]	107247,93	144730,82	184319,22	224075,78	262346,50	300434,19	348442,02
Diferencia de kW en la curva de FP (FP _{err} vs 0,95)									
P _{Bruta, Corr}	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53	378858,34
P _{Bruta, Corr}	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53	378858,34
P _{Bruta, Corr} = P _{Bruta, No Corr} - L _{FP}									
Determinación pérdidas totales									
L _{TOTALES}	Pérdidas en el transformador de potencia y consumos internos (SSA)	[kW]	20258,79	22593,13	22824,82	23757,56	25707,74	27475,48	30514,21
L _{TOTALES}	P _{Bruta, No Corr} - P _{Neta, No Corr}	[kW]							
L _{TOTALES} = P _{Bruta, No Corr} - P _{Neta, No Corr}									
Determinación Potencia Neta Corregida									
P _{Bruta, corr}	Potencia Bruta corregida	[kW]	127491,74	167308,28	207150,49	247830,15	288036,78	327899,53	378858,34
P _{Neta, corr}	Potencia Neta corregida	[kW]	107232,96	144715,15	184325,67	224072,59	262329,04	300424,04	348344,13
P _{Neta, corr}	Potencia Neta corregida	[kW]	107232,96	144715,15	184325,67	224072,59	262329,04	300424,04	348344,13
P _{Neta, corr}	Potencia Neta corregida	[kW]	107232,96	144715,15	184325,67	224072,59	262329,04	300424,04	348344,13
P _{Neta, corr} = P _{Bruta, corr} - L _{TOTALES}									
Datos Caldera									
C _{TER_CALDERA}	Carga Térmica Caldera	[GJ/h]	1034,13	1337,58	1582,31	1877,26	2174,68	2453,93	2820,77
Eff _{Caldera}	Eficiencia Caldera	[%]	84,66	86,52	86,95	87,13	88,14	87,83	87,60
C _{Comb}	Calor Combustible	[GJ/h]	1221,58	1546,07	1819,82	2154,59	2467,40	2794,05	3220,20
C _{COMBUSTIBLE}									
C _{COMBUSTIBLE}									
Cálculos Consumo Específico Medido									
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kJ/kWh]	11390,27	10682,37	9873,20	9615,44	9405,12	9300,03	9241,72
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kcal/kWh]	2720,52	2551,44	2358,17	2296,61	2246,37	2221,27	2207,35
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kJ/kWh]	11390,27	10682,37	9873,20	9615,44	9405,12	9300,03	9241,72
CEN _{Med}	Consumo Específico Neto medido	[kcal/kWh]	2720,52	2551,44	2358,17	2296,61	2246,37	2221,27	2207,35
CEN _{Med} = $\frac{C_{COMBUSTIBLE}}{P_{Neta,Med}}$									
Correcciones al Consumo Específico Neto									
(1+K _{PV1})	Factor de corrección por presión de vapor inicial	[pu]	1,0490	1,0150	1,0100	1,0080	1,0050	1,0010	0,9990
(1+K _{PV1})	Factor de corrección por temperatura de vapor inicial	[pu]	1,0080	1,0120	1,0020	1,0020	0,9990	0,9990	1,0020
(1+K _{PV1})	Temperatura de vapor inicial	[°C]							
(1+K _{PV2})	Factor de corrección por caída de presión vapor recalentado	[pu]	0,9944	0,9947	0,9950	0,9951	0,9951	0,9951	0,9951
(1+K _{PV2})	Factor de corrección por temperatura de vapor recalentado	[pu]	1,0140	1,0200	1,0080	1,0060	1,0020	1,0010	1,0020
(1+K _{PV2})	Factor de corrección por presión en el condensador	[pu]	0,9619	0,9765	0,9835	0,9871	0,9904	0,9940	0,9974
KCEN	Factor de corrección CEN	[pu]	1,0255	1,0177	0,9983	0,9981	0,9915	0,9901	0,9955
KCEN	Factor de corrección CEN	[pu]							
KCEN	Factor de corrección CEN	[pu]							
KCEN = (1 + K _{PV1}).(1 + K _{PV2}).(1 + K _{PVR}).(1 + K _{TVR}).(1 + K _{PCND})									
Cálculos Consumo Específico Corregido									
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kJ/kWh]	11682,79	10872,41	9855,76	9596,87	9325,45	9208,43	9202,63
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kcal/kWh]	2790,39	2596,83	2354,01	2292,17	2227,35	2199,40	2198,01
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kJ/kWh]	11682,79	10872,41	9855,76	9596,87	9325,45	9208,43	9202,63
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kcal/kWh]	2790,39	2596,83	2354,01	2292,17	2227,35	2199,40	2198,01
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kJ/kWh]	11682,79	10872,41	9855,76	9596,87	9325,45	9208,43	9202,63
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kcal/kWh]	2790,39	2596,83	2354,01	2292,17	2227,35	2199,40	2198,01
CEN _{corr}	Consumo Específico Neto corregido	[kJ/kWh]	11682,79	10872,41	9855,76	9596,87	9325,45	9208,43	9202,63
CEN _{corr} = $\frac{C_{COMBUSTIBLE}}{P_{Neta,corr}} \cdot K_{CEN}$									
Tabla 6.7 – Resumen general para la unidad									

Tabla 6.7 – Resumen general para la unidad



6.7 Incertidumbre

En la presente sección se presenta los resultados del cálculo de Incertidumbre Total del Resultado (U_R), siguiendo los lineamientos establecidos en la norma ASME PTC 19.1 "Test Uncertainty".

En las Tabla 6.8 a Tabla 6.14 se presenta el cálculo de incertidumbre para el **Consumo Específico Neto Corregido** considerando una certeza del 95%.

Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - $P = 128 \text{ MW}$										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx * \theta * ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx * \theta * ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	127506,71	1596,192	120	1,980	441,696	145,7117	-0,00004	-0,0371	-0,0123
FP	[‐]	0,96	0,004	120	1,980	0,003	0,0003	39,41731	0,2596	0,0257
P _{NETA}	[kW]	107247,93	1574,024	120	1,980	371,518	143,6881	-0,02602	-19,1417	-7,4032
P _{VaporSH}	[bar]	113,02	0,581	120	1,980	0,113	0,0530	-404,48633	-0,5430	-0,2548
T _{VapSH}	[°C]	500,76	1,146	120	1,980	0,501	0,1046	-0,60957	-0,6044	-0,1263
P _{VaporRH}	[bar]	13,94	0,072	120	1,980	0,014	0,0065	210,47706	0,0349	0,0164
T _{VapRH}	[°C]	479,94	0,451	120	1,980	0,480	0,0412	-0,65687	-0,6242	-0,0535
Pcond	[kPa]	1,03	0,010	120	1,980	0,003	0,0009	-0,01416	-0,0001	0,0000
						U_R	20,55	[kcal/kWh]		

Tabla 6.8 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – $P_o = 128 \text{ MW}$

Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - $P = 168 \text{ MW}$										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx * \theta * ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx * \theta * ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	167323,95	637,167	120	1,980	579,627	58,1651	-0,00001	-0,0163	-0,0016
FP	[‐]	0,96	0,003	120	1,980	0,003	0,0002	36,92440	0,2425	0,0178
P _{NETA}	[kW]	144730,82	742,552	120	1,980	501,362	67,7854	-0,01794	-17,8134	-2,4084
P _{VaporSH}	[bar]	148,79	0,214	120	1,980	0,149	0,0195	-286,75152	-0,5068	-0,0665
T _{VapSH}	[°C]	485,62	0,600	120	1,980	0,486	0,0548	-0,56504	-0,5433	-0,0613
P _{VaporRH}	[bar]	18,92	0,027	120	1,980	0,019	0,0025	195,93058	0,0440	0,0058
T _{VapRH}	[°C]	450,09	0,346	120	1,980	0,450	0,0315	-0,60771	-0,5416	-0,0380
Pcond	[kPa]	1,31	0,013	120	1,980	0,004	0,0012	-0,00041	0,0000	0,0000
						U_R	18,00	[kcal/kWh]		

Tabla 6.9 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – $P_o = 168 \text{ MW}$



Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - P = 208 MW										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx^{\theta} \cdot ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx^{\theta} \cdot ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	207144,04	636,539	120	1,980	717,568	58,1078	0,00000	0,0000	0,0000
FP	[·]	0,95	0,003	120	1,980	0,003	0,0002	29,00679	0,1884	0,0137
P _{NETA}	[kW]	184319,22	685,524	120	1,980	638,501	62,5795	-0,01277	-16,1454	-1,5824
P _{vaporSH}	[bar]	152,24	0,237	120	1,980	0,152	0,0216	-347,25652	-0,6280	-0,0893
T _{VapSH}	[°C]	529,60	0,552	120	1,980	0,530	0,0504	-0,55918	-0,5864	-0,0558
P _{vaporRH}	[bar]	22,75	0,035	120	1,980	0,023	0,0032	168,87339	0,0456	0,0065
T _{VaprRH}	[°C]	501,23	0,348	120	1,980	0,501	0,0318	-0,45889	-0,4554	-0,0289
P _{cond}	[kPa]	1,80	0,003	120	1,980	0,005	0,0003	51,48113	0,0000	0,0290
							U_R	16,25	[kcal/kWh]	

Tabla 6.10 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – Po = 208 MW

Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - P = 249 MW										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx^{\theta} \cdot ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx^{\theta} \cdot ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	247833,35	1840,461	120	1,980	858,520	168,0104	-0,00001	-0,0086	-0,0017
FP	[·]	0,95	0,002	120	1,980	0,003	0,0002	33,08535	0,2158	0,0126
P _{NETA}	[kW]	224075,78	1434,410	120	1,980	776,221	130,9431	-0,01023	-15,7221	-2,6522
P _{vaporSH}	[bar]	153,96	0,461	120	1,980	0,154	0,0421	-254,86772	-0,4661	-0,1274
T _{VapSH}	[°C]	529,74	0,425	120	1,980	0,530	0,0388	-0,54450	-0,5711	-0,0418
P _{vaporRH}	[bar]	27,18	0,081	120	1,980	0,027	0,0074	165,81274	0,0535	0,0146
T _{VaprRH}	[°C]	505,80	0,731	120	1,980	0,506	0,0667	-0,36935	-0,3699	-0,0488
P _{cond}	[kPa]	2,23	0,004	120	1,980	0,007	0,0003	85,35719	0,0000	0,0553
							U_R	15,97	[kcal/kWh]	

Tabla 6.11 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – Po = 249 MW

Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - P = 289 MW										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx^{\theta} \cdot ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx^{\theta} \cdot ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	288054,25	1159,431	120	1,980	997,849	105,8411	-0,00002	-0,0306	-0,0032
FP	[·]	0,95	0,002	120	1,980	0,003	0,0002	35,45341	0,2320	0,0131
P _{NETA}	[kW]	262346,50	1227,826	120	1,980	908,795	112,0847	-0,00849	-15,2782	-1,8843
P _{vaporSH}	[bar]	157,35	0,220	120	1,980	0,157	0,0201	-163,33866	-0,3053	-0,0390
T _{VapSH}	[°C]	541,14	0,312	120	1,980	0,541	0,0285	-0,52540	-0,5629	-0,0297
P _{vaporRH}	[bar]	31,34	0,044	120	1,980	0,031	0,0040	172,57393	0,0642	0,0082
T _{VaprRH}	[°C]	527,68	0,543	120	1,980	0,528	0,0495	-0,34191	-0,3572	-0,0335
P _{cond}	[kPa]	2,77	0,003	120	1,980	0,008	0,0003	-240,25028	0,0000	-0,1424
							U_R	15,41	[kcal/kWh]	

Tabla 6.12 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – Po = 289 MW



Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - P = 329 MW										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx \cdot \theta \cdot ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx \cdot \theta \cdot ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	327909,68	1105,995	120	1,980	1135,912	100,9631	-0,00001	-0,0214	-0,0019
FP	[‐]	0,95	0,002	120	1,980	0,003	0,0001	38,44976	0,2510	0,0112
P _{NETA}	[kW]	300434,19	1043,804	120	1,980	1040,735	95,2859	-0,00732	-15,0860	-1,3812
PvaporSH	[bar]	164,22	0,230	120	1,980	0,164	0,0210	-257,78259	-0,5028	-0,0642
TVapSH	[°C]	541,25	0,338	120	1,980	0,541	0,0309	-0,51880	-0,5560	-0,0317
PvaporRH	[bar]	35,55	0,050	120	1,980	0,036	0,0045	168,39654	0,0711	0,0091
TVaprRH	[°C]	532,49	0,462	120	1,980	0,532	0,0422	-0,33686	-0,3552	-0,0281
Pcond	[kPa]	2,74	0,004	120	1,980	0,008	0,0004	-236,37641	0,0000	-0,1825
				U_R		15,18		[kcal/kWh]		

Tabla 6.13 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – Po = 329 MW

Cálculo de incertidumbre - Consumo Específico Neto - P = 379 MW										
Variable	Unidad	Promedio	Desviación estándar	N	ts,v - 95%	Error de medición (Bx)	Error aleatorio (Sx)	Factor de sensibilidad (θ)	Incertidumbre sistemática ($Bx \cdot \theta \cdot ts, v$)	Incertidumbre aleatoria ($Sx \cdot \theta \cdot ts, v$)
P _{BRUTA}	[kW]	378956,23	500,709	120	1,980	1312,743	45,7083	-0,00001	-0,0294	-0,0010
FP	[‐]	0,96	0,001	120	1,980	0,003	0,0001	46,27129	0,3058	0,0124
P _{NETA}	[kW]	348442,02	379,797	120	1,980	1207,039	34,6706	-0,00631	-15,0802	-0,4332
PvaporSH	[bar]	169,78	0,247	120	1,980	0,170	0,0225	-173,60572	-0,3501	-0,0464
TVapSH	[°C]	531,23	0,605	120	1,980	0,531	0,0552	-0,58377	-0,6140	-0,0638
PvaporRH	[bar]	41,38	0,060	120	1,980	0,041	0,0055	172,28385	0,0847	0,0112
TVaprRH	[°C]	524,81	0,524	120	1,980	0,525	0,0478	-0,33631	-0,3495	-0,0318
Pcond	[kPa]	3,42	0,003	120	1,980	0,010	0,0003	91,78580	0,0000	0,0509
				U_R		15,11		[kcal/kWh]		

Tabla 6.14 – Cálculo de incertidumbre para el Consumo Específico Neto corregido – Po = 379 MW



7 CONCLUSIONES

Se realizó con éxito la prueba de Consumo Específico de la unidad de la Central Térmica Santa María, utilizando como combustible carbón.

En la siguiente tabla se presentan los valores finales de **Consumo Específico Neto Medido** y de **Consumo Específico Neto Corregido** de la Central Térmica Santa María, operando con combustible carbón, con el siguiente desglose de valores:

Resumen de resultados CT Santa María			
Consumo Específico Neto	128 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2720,52
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2790,39
	168.3 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2551,44
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2596,83
	208.7 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2358,17
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2354,01
	249 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2296,61
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2292,17
	289.3 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2246,37
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2227,35
	329.7 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2221,27
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2199,40
	379 MW	CEN Medido [kcal/kWh]	2207,35
		CEN Corregido [kcal/kWh]	2198,01

Tabla 7.1 – Resumen resultados Consumo Específico – Unidad Santa María



8 NORMATIVA

- Anexo Técnico: "Determinación de Consumos Específicos de unidades generadoras".
- Norma ASME PTC 4 "Performance Test Codes on Fired Steam Generators"
- Norma ASME PTC 6 "Performance Test Codes on Steam Turbines"
- Norma ASME PTC 19.1 "Test Uncertainty"



9 ANEXOS

9.1 Datos característicos del generador

ESTIMATED GENERATOR DATA			
Customer:	MAIRE ENGINEERING SPA		
Station/Project:	CORONEL 350 MW		
Generator Number:	290T771		
Generator Type:	450H		
<u>GENERATOR RATING</u>			
Data for Proposal No/Electrical Design:	G368T01	Jul 26 2007	
ATB 2	468000 kVA	3000 RPM	18000 Volts 0.85 PF 60 psig 50 °C Gas 397800 kW 15011 Amps
	750 Field Volts	27 Ft Alt	0.5 SCR 50 Hz 3 Phase WYE Connection
<u>Exciter Rating</u>			
Type	Static		
1945 kW	750 Volts	2593 D.C.Amps	Field Amps @ Generator rated Load 2443
Total temperatures are guaranteed not to exceed:	<u>Insulation Class</u>		<u>Temperature Rise</u>
Stator coils: 103 °C by embedded detector	Armature	F	B
Field coils 120 °C by Resistance	Field class	F	B
Collector Gas Rise 20 °C by RTD			
<u>Cooling water Requirements @ Generator Rating (C901 - Data)</u>			
(Data not applicable for Open Ventilated Units. Air cooled OV units, values will be shown as -99999)			
Generator Output:	468000	Kva	
Loss to Coolers:	3535	Kw	
Inlet Water Temperature:	40	°C	
Outlet Cold Gas Temperature	50	°C	
Coolant	100% Fresh Water		
Maximum Fouling Factor:	0.001 1/(btu / (hours*foot squared°F))		
Total Water Flow Required:	2500	GPM (total for all coolers)	
Coolant temperature Max	40	°C	
Head Loss Per Cooler:	17.9 Feet of Water		
Maximum Operating Pressure:	125	psig	
	8.6184	bar	
<u>Dielectric tests</u> (Between coils and ground, 50/60 hertz AC for 1 min)			
Stator	37000V		
Rotor	5161V		

Figura 9.1 – Hoja de datos de generador (1 de 3)



REACTANCES (Per Unit):	Direct Axis	Quadrature Axis														
Saturated Synchronous	X _{d_v} 2.03	X _{q_v} 1.95														
Unsaturated Synchronous	X _{d_l} 2.03	X _{q_l} 1.95														
Saturated Transient	X' _{d_v} 0.265															
Unsaturated Transient	X' _{d_l} 0.3	X' _{q_v} 0.485														
Saturated Sub transient	X" _{d_v} 0.195	X" _{q_v} 0.195														
Unsaturated Sub transient	X" _{d_l} 0.24	X" _{q_l} 0.24														
Saturated Negative Sequence	X _{2_v} 0.195															
Unsaturated Negative Sequence	X _{2_l} 0.24															
Saturated Zero Sequence	X _{0_v} 0.13															
Unsaturated Zero Sequence	X _{0_l} 0.13															
Saturated Leakage Reactance	X _{lv} 0.165															
Unsaturated Leakage Reactance	X _{ll} 0.185															
FIELD TIME CONSTANTS (Seconds @ 125 °C)																
Open Circuit	T' ₀₀ 6.8	T' ₀₀ 0.6														
Three Phase Short Circuit Transient	T' _{d3} 0.8	T' _a 0.15														
Line To Line Short Circuit Transient	T' _{d2} 1.4															
Line To Neutral Short Circuit Transient	T' _{d1} 1.7															
Short Circuit Sub transient	T" _d 0.031	T" _a 0.031														
Open Circuit Sub transient	T" ₀₀ 0.042	T" ₀₀ 0.077														
ARMATURE DC COMPONENT TIME CONSTANTS (Seconds@ 100 °C)																
Three Phase Short Circuit	T _{a3} 0.58															
Line To Line Short Circuit	T _{a2} 0.58															
Line To Neutral Short Circuit	T _{a1} 0.44															
ARMATURE WINDING SEQUENCE RESISTANCES (Per Unit)																
Positive	R ₁ 0.0028															
Negative	R ₂ 0.0098															
Zero	R ₀ 0.0045															
Reactance, Resistance and Time Constant data may be interpreted per IEEE 115, section VII.																
The base reactance ("UNIT") is calculated by the armature kV squared / MVA.																
Base reactance = 0.6923 Ohms																
<table> <tbody> <tr> <td>Rotor Short-Time Thermal Capacity, (I₂)²t</td> <td>7.3564 s</td> </tr> <tr> <td>Turbine-Generator Combined Inertia Constant, H</td> <td>4.5049 kW-s/kVA</td> </tr> <tr> <td>Three Phase Armature Winding Capacitance</td> <td>1.7319 μF</td> </tr> <tr> <td>Armature Winding DC Resistance (Per Phase)</td> <td>0.0009 Ω (100 °C)</td> </tr> <tr> <td>Field Winding DC Resistance</td> <td>0.2377 Ω (125 °C)</td> </tr> <tr> <td>Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, & PF</td> <td>2443 A</td> </tr> <tr> <td>Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, 0 PF Lagging</td> <td>2893 A</td> </tr> </tbody> </table>			Rotor Short-Time Thermal Capacity, (I ₂) ² t	7.3564 s	Turbine-Generator Combined Inertia Constant, H	4.5049 kW-s/kVA	Three Phase Armature Winding Capacitance	1.7319 μF	Armature Winding DC Resistance (Per Phase)	0.0009 Ω (100 °C)	Field Winding DC Resistance	0.2377 Ω (125 °C)	Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, & PF	2443 A	Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, 0 PF Lagging	2893 A
Rotor Short-Time Thermal Capacity, (I ₂) ² t	7.3564 s															
Turbine-Generator Combined Inertia Constant, H	4.5049 kW-s/kVA															
Three Phase Armature Winding Capacitance	1.7319 μF															
Armature Winding DC Resistance (Per Phase)	0.0009 Ω (100 °C)															
Field Winding DC Resistance	0.2377 Ω (125 °C)															
Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, & PF	2443 A															
Field Current At Rated Kva, Armature Voltage, 0 PF Lagging	2893 A															
(For Systems Study Only - Not Allowable Operating Point)																

Figura 9.2 – Hoja de datos de generador (2 de 3)



MACHINE SATURATION DATA	
S/1.0 = 0.0287	Machine saturation may be calculated from the data of curves A and B of
S/1.2 = 0.135	"ESTIMATED SATURATION AND SYNCHRONOUS IMPEDANCE CURVES".
	"S/1.0" is the field amp difference from B to A divided by the field amp of A at 1.0 pu voltage.
X/R RATIO	
X/R = 156	X/R ratio equals "XPP/DV" * base reactance / armature DC resistance at 100 C

Figura 9.3 – Hoja de datos de generador (3 de 3)

9.2 Curvas características de los generadores

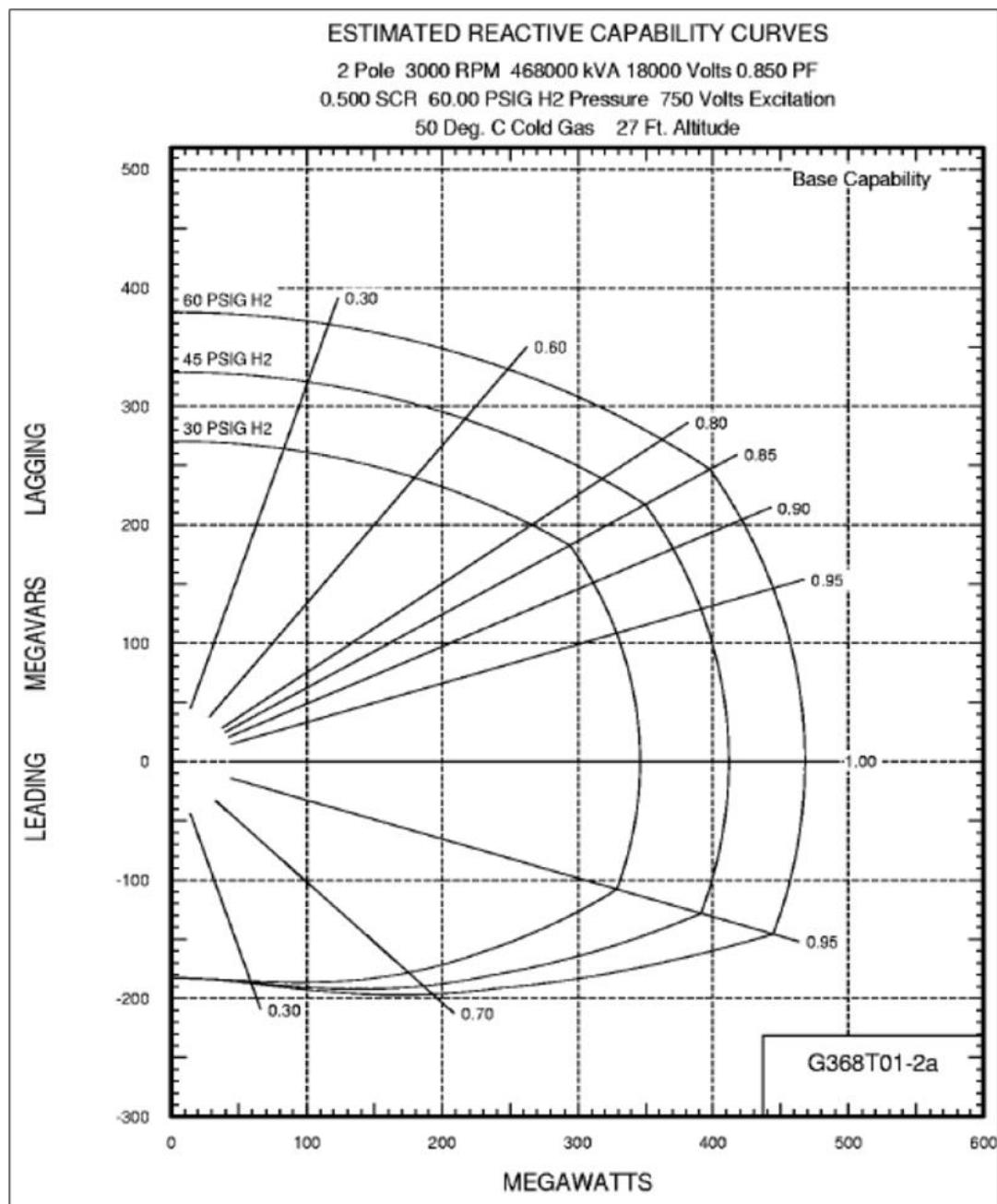


Figura 9.4 – Curva de capacidad



9.3 Datos característicos del transformador principal

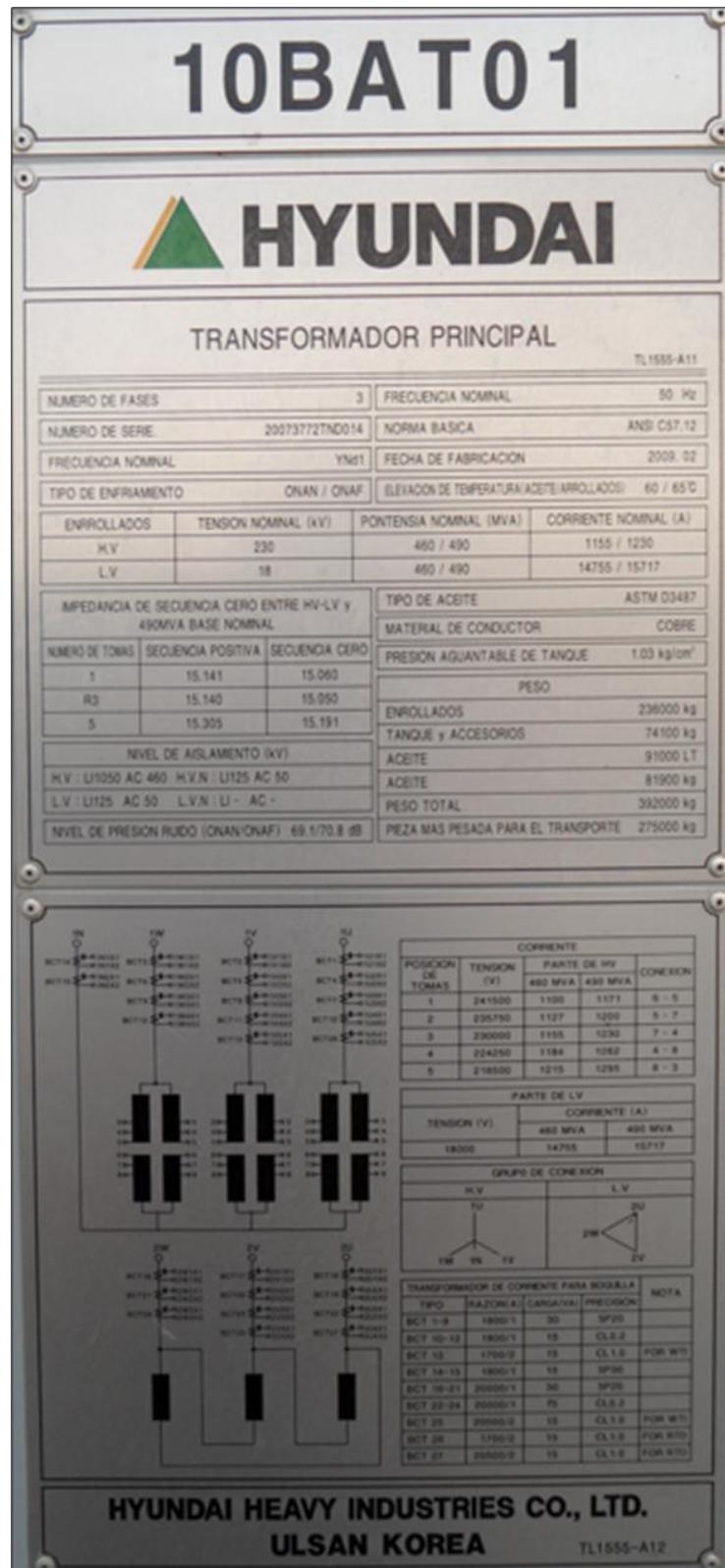


Figura 9.5 – Fotos de placa transformador principal



9.4 Datos transformadores de servicios auxiliares

		TEZZE DI ARZIGNANO (VICENZA) - ITALY - www.seatransformatori.it																																													
TRANSFORMADOR TRIFÁSICO EN ACEITE REFRIGERACIÓN ONAN/ONAF PARA EXTERIOR - IEC 60076																																															
<p>CAJA APTA A RESISTIR AL VACÍO AT/MT DEVANADO EN COMBRE</p>																																															
<table border="1"> <thead> <tr> <th>TRANSFORMADOR N°</th> <th>*</th> <th>TIPO</th> <th>OTN</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>FECHA DE FABRICACIÓN</td> <td>*</td> <td>FRECUENCIA</td> <td>50 Hz</td> </tr> <tr> <td>FASES</td> <td>3</td> <td>CONEXION AT/MT</td> <td>Δ/\star</td> </tr> <tr> <td>POTENCIA</td> <td>60 / 72 MVA</td> <td>GRUPO DE CONEXION</td> <td>Dyn11</td> </tr> <tr> <td>TENSIÓN</td> <td>AT 18000 +4-8x1.25% / MT 11500 V</td> <td>IMPEDANCIA A 60 MVA</td> <td>POS. 0 *</td> </tr> <tr> <td>CORRIENTE</td> <td>AT 1925 / 2310 A / MT 3012 / 3615 A</td> <td>IMPEDANCIA A 60 MVA</td> <td>POS. 4 *</td> </tr> <tr> <td>NIVEL DE AISLAMIENTO</td> <td>AT 24-50-125 kV / MT 17.5-38-95 kV</td> <td>IMPEDANCIA A 60 MVA</td> <td>POS. 8 *</td> </tr> <tr> <td>SOBRETEMPERATURA ACEITE/ARROLLOS</td> <td>* °C</td> <td>REFRIGERACIÓN</td> <td>ONAN / ONAF</td> </tr> <tr> <td>PESO DEL ACEITE</td> <td>60 / 65 K</td> <td>PESO DE PARTE ACTIVA</td> <td>* kg</td> </tr> <tr> <td>PESO TOTAL</td> <td></td> <td>PESO DE PARTE ACTIVA</td> <td>* kg</td> </tr> </tbody> </table>			TRANSFORMADOR N°	*	TIPO	OTN	FECHA DE FABRICACIÓN	*	FRECUENCIA	50 Hz	FASES	3	CONEXION AT/MT	Δ/\star	POTENCIA	60 / 72 MVA	GRUPO DE CONEXION	Dyn11	TENSIÓN	AT 18000 +4-8x1.25% / MT 11500 V	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 0 *	CORRIENTE	AT 1925 / 2310 A / MT 3012 / 3615 A	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 4 *	NIVEL DE AISLAMIENTO	AT 24-50-125 kV / MT 17.5-38-95 kV	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 8 *	SOBRETEMPERATURA ACEITE/ARROLLOS	* °C	REFRIGERACIÓN	ONAN / ONAF	PESO DEL ACEITE	60 / 65 K	PESO DE PARTE ACTIVA	* kg	PESO TOTAL		PESO DE PARTE ACTIVA	* kg					
TRANSFORMADOR N°	*	TIPO	OTN																																												
FECHA DE FABRICACIÓN	*	FRECUENCIA	50 Hz																																												
FASES	3	CONEXION AT/MT	Δ/\star																																												
POTENCIA	60 / 72 MVA	GRUPO DE CONEXION	Dyn11																																												
TENSIÓN	AT 18000 +4-8x1.25% / MT 11500 V	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 0 *																																												
CORRIENTE	AT 1925 / 2310 A / MT 3012 / 3615 A	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 4 *																																												
NIVEL DE AISLAMIENTO	AT 24-50-125 kV / MT 17.5-38-95 kV	IMPEDANCIA A 60 MVA	POS. 8 *																																												
SOBRETEMPERATURA ACEITE/ARROLLOS	* °C	REFRIGERACIÓN	ONAN / ONAF																																												
PESO DEL ACEITE	60 / 65 K	PESO DE PARTE ACTIVA	* kg																																												
PESO TOTAL		PESO DE PARTE ACTIVA	* kg																																												
<table border="1"> <thead> <tr> <th colspan="3">AISLADOR AT : 1U-1V-1W</th> </tr> <tr> <th>TENSIÓN</th> <th>CORRIENTE 60MVA</th> <th>CORRIENTE 72MVA</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>16200</td> <td>2138.3</td> <td>2566</td> </tr> <tr> <td>16425</td> <td>2109</td> <td>2530.8</td> </tr> <tr> <td>16650</td> <td>2080.5</td> <td>2496.6</td> </tr> <tr> <td>16875</td> <td>2052.8</td> <td>2463.4</td> </tr> <tr> <td>17100</td> <td>2025.8</td> <td>2430.9</td> </tr> <tr> <td>17325</td> <td>1999.5</td> <td>2399.4</td> </tr> <tr> <td>17550</td> <td>1973.8</td> <td>2368.6</td> </tr> <tr> <td>17775</td> <td>1948.9</td> <td>2338.6</td> </tr> <tr> <td>18000</td> <td>1924.5</td> <td>2309.4</td> </tr> <tr> <td>18225</td> <td>1900.7</td> <td>2280.9</td> </tr> <tr> <td>18450</td> <td>1877.6</td> <td>2253.1</td> </tr> <tr> <td>18675</td> <td>1854.9</td> <td>2225.9</td> </tr> <tr> <td>18900</td> <td>1832.9</td> <td>2199.4</td> </tr> </tbody> </table>			AISLADOR AT : 1U-1V-1W			TENSIÓN	CORRIENTE 60MVA	CORRIENTE 72MVA	16200	2138.3	2566	16425	2109	2530.8	16650	2080.5	2496.6	16875	2052.8	2463.4	17100	2025.8	2430.9	17325	1999.5	2399.4	17550	1973.8	2368.6	17775	1948.9	2338.6	18000	1924.5	2309.4	18225	1900.7	2280.9	18450	1877.6	2253.1	18675	1854.9	2225.9	18900	1832.9	2199.4
AISLADOR AT : 1U-1V-1W																																															
TENSIÓN	CORRIENTE 60MVA	CORRIENTE 72MVA																																													
16200	2138.3	2566																																													
16425	2109	2530.8																																													
16650	2080.5	2496.6																																													
16875	2052.8	2463.4																																													
17100	2025.8	2430.9																																													
17325	1999.5	2399.4																																													
17550	1973.8	2368.6																																													
17775	1948.9	2338.6																																													
18000	1924.5	2309.4																																													
18225	1900.7	2280.9																																													
18450	1877.6	2253.1																																													
18675	1854.9	2225.9																																													
18900	1832.9	2199.4																																													
<table border="1"> <thead> <tr> <th colspan="3">AISLADOR MT : 2U-2V-2W-2N</th> </tr> <tr> <th>TENSIÓN</th> <th>CORRIENTE 60MVA</th> <th>CORRIENTE 72MVA</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>11500</td> <td>3012.3</td> <td>3614.7</td> </tr> </tbody> </table>			AISLADOR MT : 2U-2V-2W-2N			TENSIÓN	CORRIENTE 60MVA	CORRIENTE 72MVA	11500	3012.3	3614.7																																				
AISLADOR MT : 2U-2V-2W-2N																																															
TENSIÓN	CORRIENTE 60MVA	CORRIENTE 72MVA																																													
11500	3012.3	3614.7																																													
	<table border="1"> <thead> <tr> <th colspan="3">PLATOS DE LAS CUERDAS METÁLICAS</th> </tr> <tr> <th>4 CUERDAS</th> <th>1 Cuerda</th> <th>Carga de ruptura Peso total transformador</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>60 Max</td> <td>60 mm</td> <td>208300 < 90000</td> </tr> <tr> <td>70</td> <td>70 mm</td> <td>282500 < 120000</td> </tr> <tr> <td></td> <td></td> <td>- - -</td> </tr> <tr> <td></td> <td></td> <td>Transformador</td> </tr> </tbody> </table>		PLATOS DE LAS CUERDAS METÁLICAS			4 CUERDAS	1 Cuerda	Carga de ruptura Peso total transformador	60 Max	60 mm	208300 < 90000	70	70 mm	282500 < 120000			- - -			Transformador																											
PLATOS DE LAS CUERDAS METÁLICAS																																															
4 CUERDAS	1 Cuerda	Carga de ruptura Peso total transformador																																													
60 Max	60 mm	208300 < 90000																																													
70	70 mm	282500 < 120000																																													
		- - -																																													
		Transformador																																													
TENSIÓN - PELIGRO DE MUERTE - NO USAR AGUA PARA APAGAR EL FUEGO																																															

Figura 9.6 – Datos transformadores de SSAA



9.5 Puntos de medición

9.5.1 Potencia bruta

En los siguientes unilineales se pueden identificar los puntos de medición de la potencia bruta. Se muestran los núcleos de los transformadores de corriente y tensión de clase 0.2.

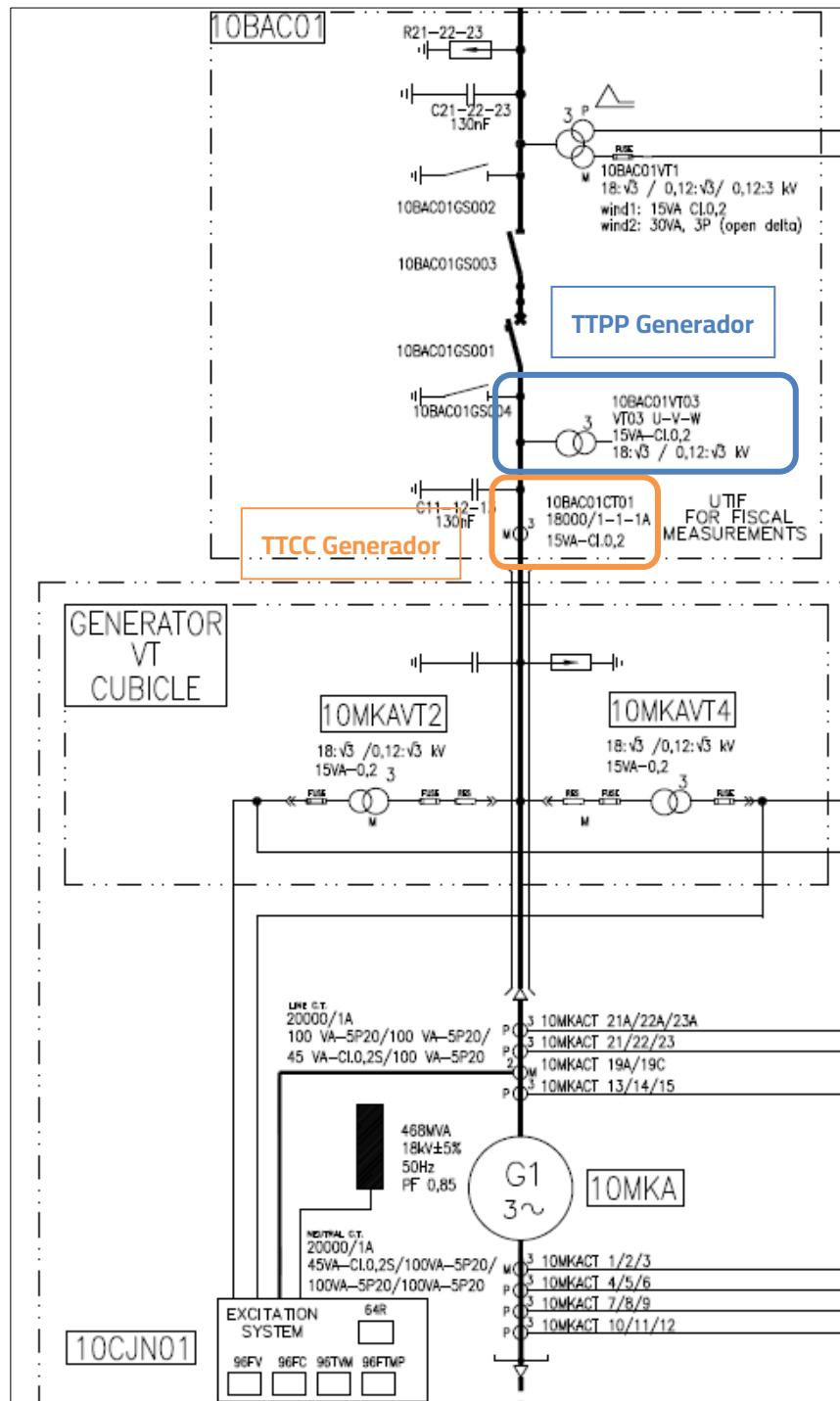


Figura 9.7 – Punto de medición – Potencia bruta

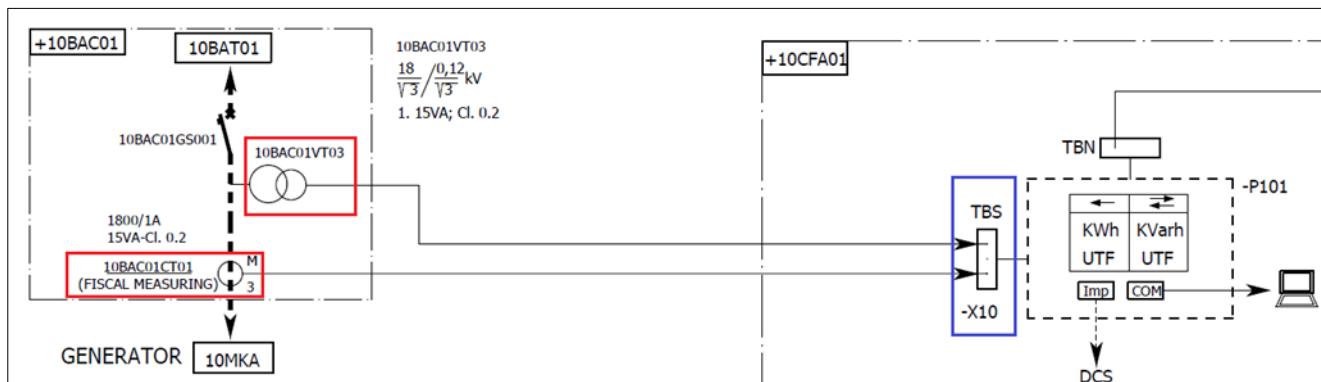


Figura 9.8 – Punto de medición – Potencia bruta

En el siguiente trifilar se pueden identificar los puntos de medición de la potencia bruta.

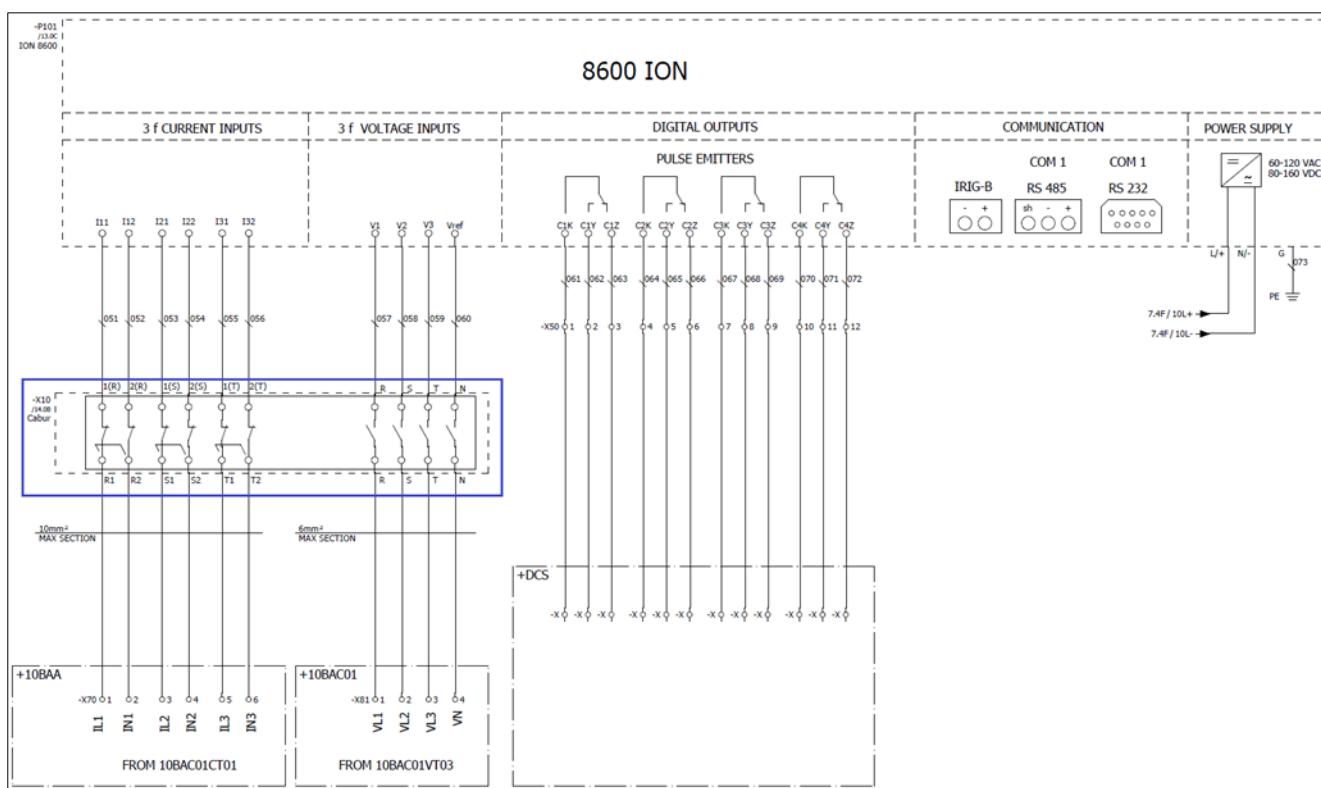


Figura 9.9 – Bornes de conexión ION 8600

En las siguientes imágenes se presentan los antecedentes de los transformadores de tensión y corriente señalados.



PROTOCOLO DE PRUEBA TRANSFORMADORES DE CORRIENTE DE MEDIA TENSION					
IDENTIFICACIÓN Y CARACTERÍSTICAS					
PROYECTO	TERMOELECTRICA SANTA MARIA - COLBUN			Nº PROTOCOLO	1 DE 1
SWITCHGEAR	INTERRUPTOR ABB EN SF6			CT01	U-V-W
NOMBRE DE EQUIPO	TRANSFORMADOR DE CORRIENTE 10BAC01CT01			T. AMBIENTE	16°C
Nº SERIE FASE 1,2,3	1805200001/1805200002/1805200003			HUMEDAD	70,0%
RAZON TRANSFORMACION	P / S1-S2	18000/1		POTENCIA / CLASE	15 VA / 0,2
NOMINAL					
TENSION MAXIMA (KV)				TIPO- FABRIC	10RAZGM- WATTSUD
INSTRUMENTOS	CPC 100 OMICRON				
INYECCION PRIMARIA DE CORRIENTE			CORRIENTE DE PRUEBA : 2000 A		
RAZON TRANSFORMACION, ANGULO ERROR Y POLARIDAD					
FASE	PUNTOS	RAZON	ANGULO (°)	ERROR (%)	POLARIDAD
CT03U	P1 / S1-S2	18000:1.000	-0,01	0,15	CORRECTA
CT03V	P1 / S1-S2	18000:1.002	0,02	0,23	CORRECTA
CT03W	P1 / S1-S2	18000:1.003	0,01	0,32	CORRECTA
RESISTENCIA OHMICA DEVANADOS					
FASE	DEVANADO	RESISTENCIA			
CT03U	S1-S2	53 (Ω)			
CT03V	S1-S2	52.8 (Ω)			
CT03W	S1-S2	53.5 (Ω)			
OBSERVACIONES					
RAZON DE TRANSFORMACION DE ACUERDO A LO INDICADO POR FABRICANTE					
TRANSFORMADORES DE CORRIENTES EN BUENAS CONDICIONES PARA PUESTA EN SERVICIO.					
REALIZADO POR			REVISADO POR		
NOMBRE: JUAN L. MEDINA ROA FECHA: 11/04/2010			NOMBRE: HUGO E. OPAZO MORA FECHA: 11/04/2010		

Figura 9.10 – Datos TTCC de generador



PROTOCOLO DE PRUEBA TRANSFORMADORES DE POTENCIAL DE MEDIA TENSIÓN					
IDENTIFICACIÓN Y CARACTERÍSTICAS					
PROYECTO	TERMOELECTRICA SANTA MARIA - COLBUN			Nº PROTOCOLO	1 DE 1
SWITCHGEAR	INTERRUPTOR ABB EN SF6			VT03	U-V-W
NOMBRE DE EQUIPO	TPs LADO GENERADOR 10BAC01VT03			T. AMBIENTE	16°C
Nº SERIE FASE 1,2,3	1797600001-1797600002-1797600003			HUMEDAD	70,0%
RAZON TRANSFORMACION	a - n	18000 : √3 / 120: √3		POTENCIA / CLASE	15 VA / 0,2
NOMINAL	da - dn				
TENSION MAXIMA (KV)	24/507125			TIPO- FABRIC	EPR20Z - WATTSUD
INSTRUMENTOS	CPC 100 OMICRON				
INYECCION PRIMARIA DE TENSION		VOLTAJE DE PRUEBA : 2KV			
RAZON TRANSFORMACION, ANGULO ERROR Y POLARIDAD					
FASE	PUNTOS	RAZON	ANGULO (°)	ERROR (%)	POLARIDAD
VT03U	P1 / a - n	18000 : √3 / 120.230 : √3	0,08	0,19	CORRECTA
	P1 / da - dn				
VT03V	P1 / a - n	18000 : √3 / 120.202 : √3	0,08	0,17	CORRECTA
	P1 / da - dn				
VT03W	P1 / a - n	18000 : √3 / 120.162: √3	0,07	0,14	CORRECTA
	P1 / da - dn				
RESISTENCIA DE AISLACION VAPPLICADO= 10 KV C.A.					
FASE	TENSION (V)	I fuga (mA)	R. AISLACION (MΩ)		
VT03U	10028,00	0,97	10,30		
VT03V	10033,00	0,91	10,95		
VT03W	10032,00	0,93	10,79		
RESISTENCIA OHMICA DEVANADOS					
FASE	DEVANADO	RESISTENCIA			
VT03U	a-n	381,5 (mΩ)			
	da-dn				
VT03V	a-n	391,6 (mΩ)			
	da-dn				
VT03W	a-n	382,9 (mΩ)			
	da-dn				
OBSERVACIONES					
RAZON DE TRANSFORMACION DE ACUERDO A LO INDICADO POR FABRICANTE					
TRANSFORMADORES DE POTENCIAL EN BUENAS CONDICIONES PARA PUESTA EN SERVICIO.					
REALIZADO POR			REVISADO POR		
NOMBRE: JUAN L. MEDINA ROA FECHA: 11/04/2010			NOMBRE: HUGO E. OPAZO MORA FECHA: 11/04/2010		

Figura 9.11 – Datos TPP de generador



9.5.2 Potencia neta

En los siguientes unilineales se pueden identificar los puntos de medición de la potencia neta, la misma se ha determinado a partir de la suma de las mediciones de potencia a través de las líneas de salida de la central hacia Subestación Charrúa, es decir, los paños J1 (Charrúa 1) y J2 (Charrúa 2). Se muestran en los siguientes diagramas los núcleos de los transformadores de corriente y tensión de clase 0.2.

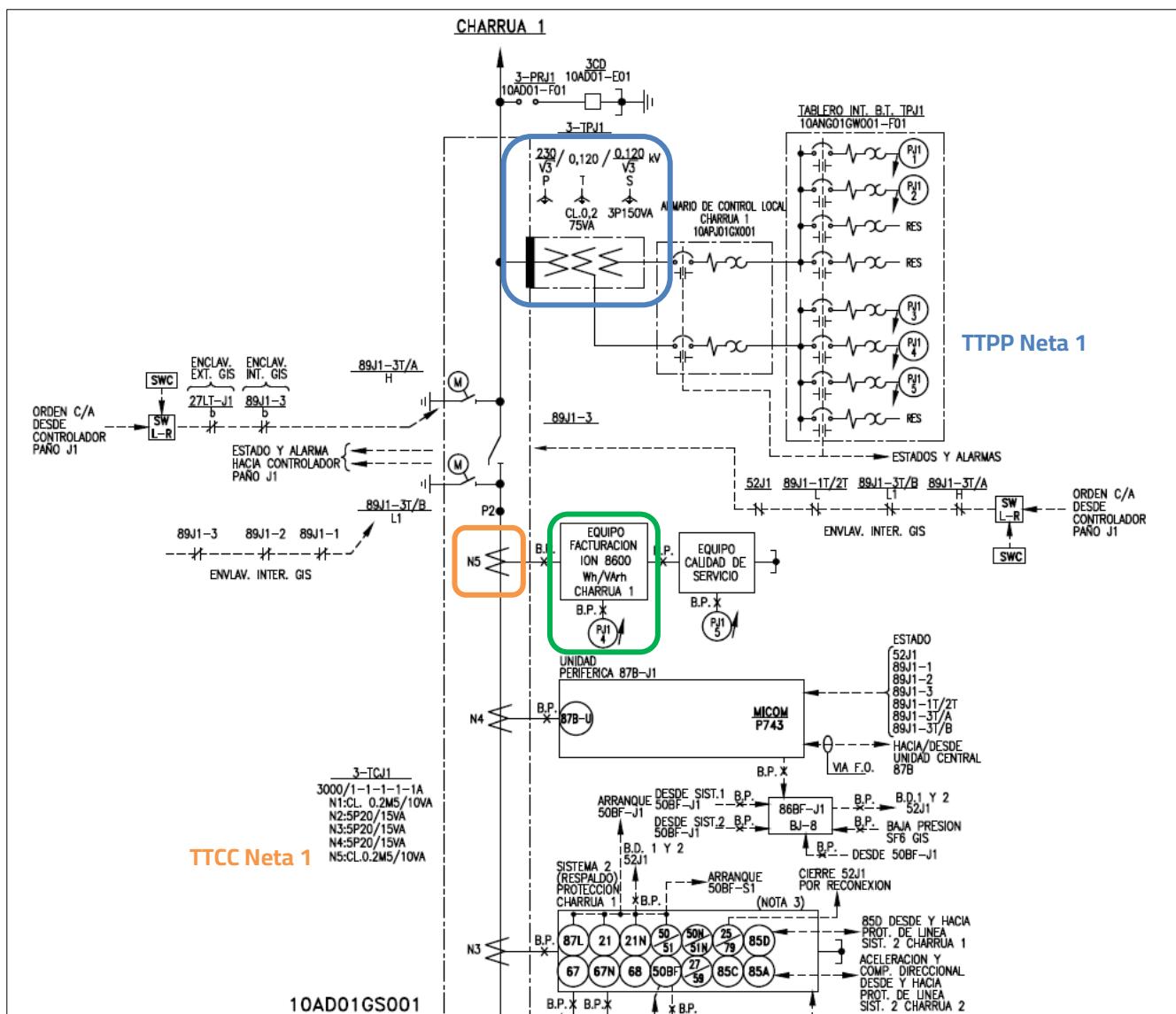


Figura 9.12 – Punto de medición de potencia neta – Charrúa 1

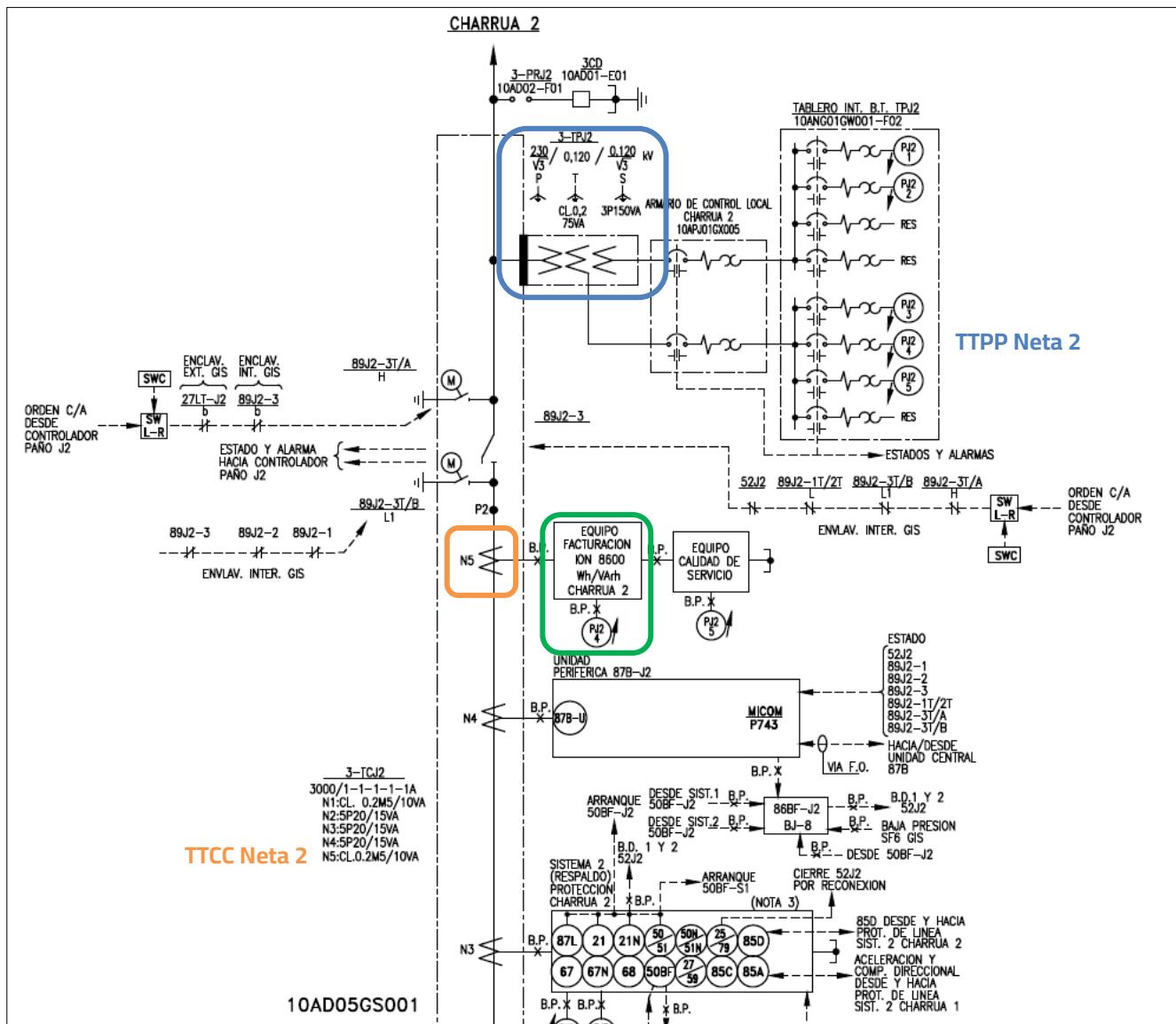


Figura 9.13 – Punto de medición de potencia neta – Charrúa 2



En las siguientes imágenes se presentan las fotos de placa de los transformadores de medida.



Figura 9.14 – Datos de placa de TTCC (Charrúa 1)

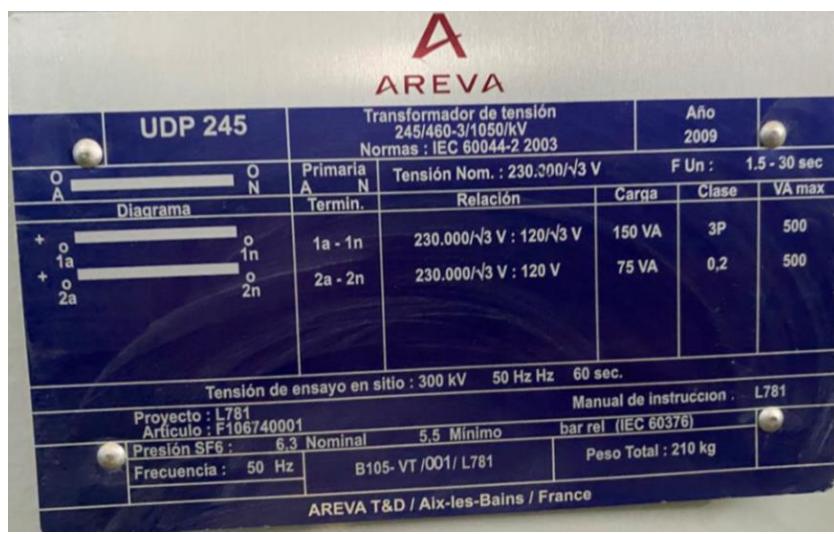


Figura 9.15 – Datos de placa de TPP (Charrúa 1)



Figura 9.16 – Datos de placa de TTCC (Charrúa 2)

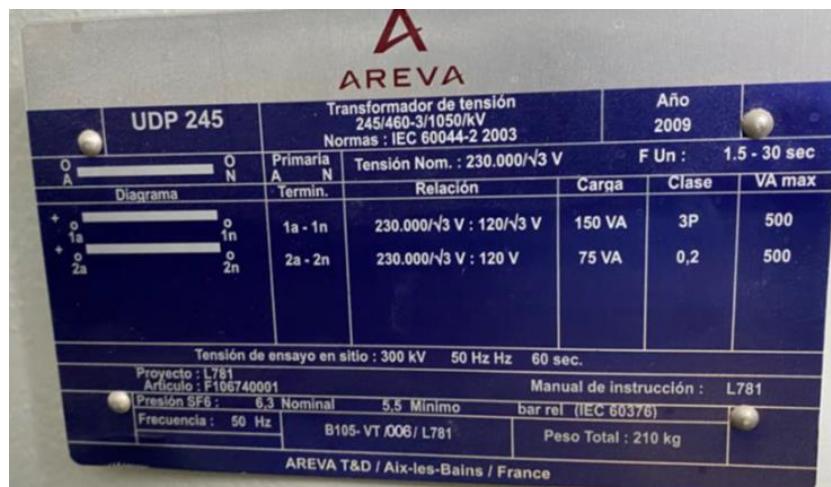


Figura 9.17 – Datos de placa de TPPP (Charrúa 2)



9.5.3 Presión y temperatura vapor sobrecalentado

En el siguiente esquema se presenta la ubicación de los transmisores

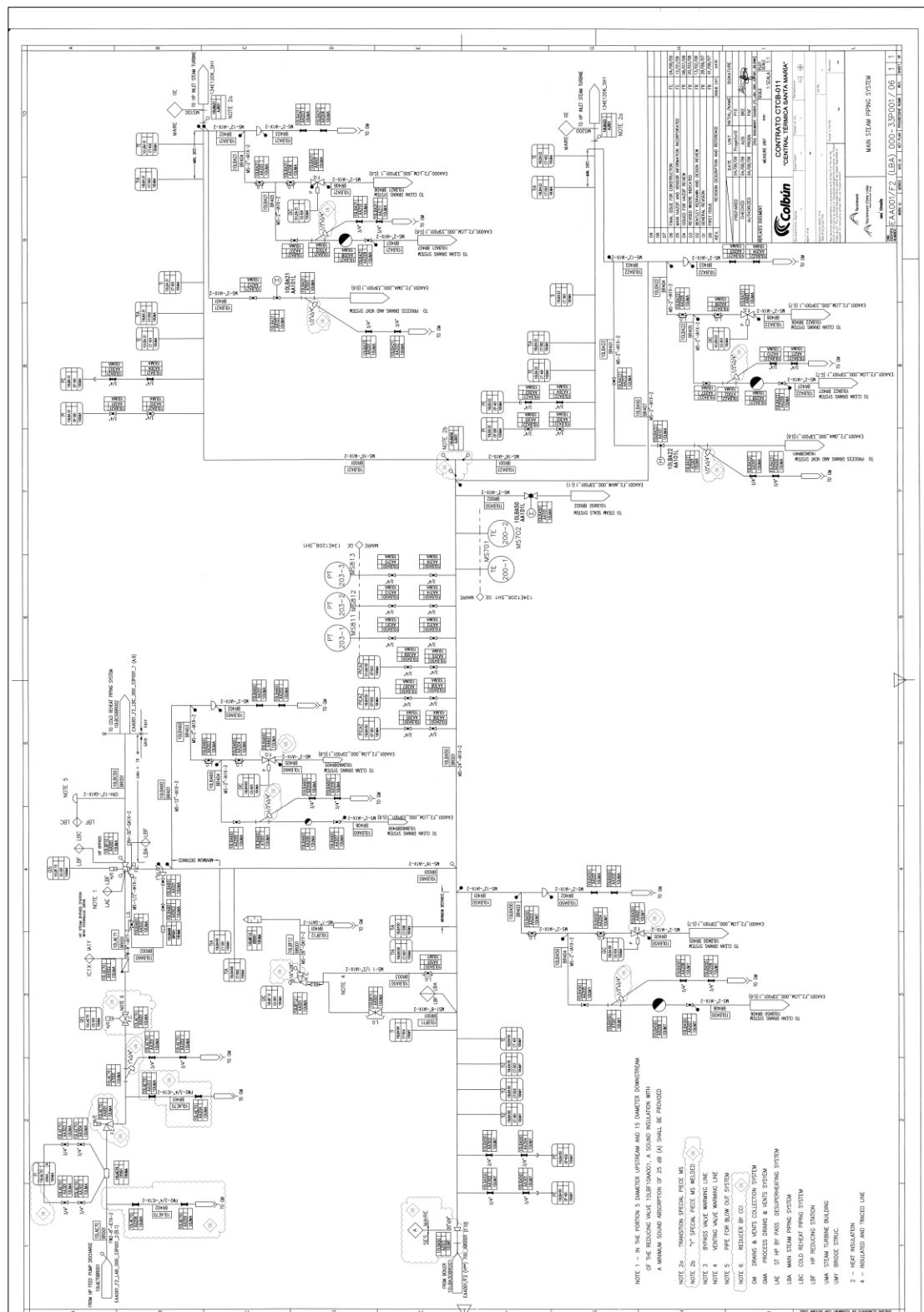


Figura 9.18 – Ubicación transmisores para la medición de la presión y temperatura vapor sobrecalentado



9.5.4 Presión y temperatura vapor recalentado

En el siguiente esquema se presenta la ubicación de los transmisores

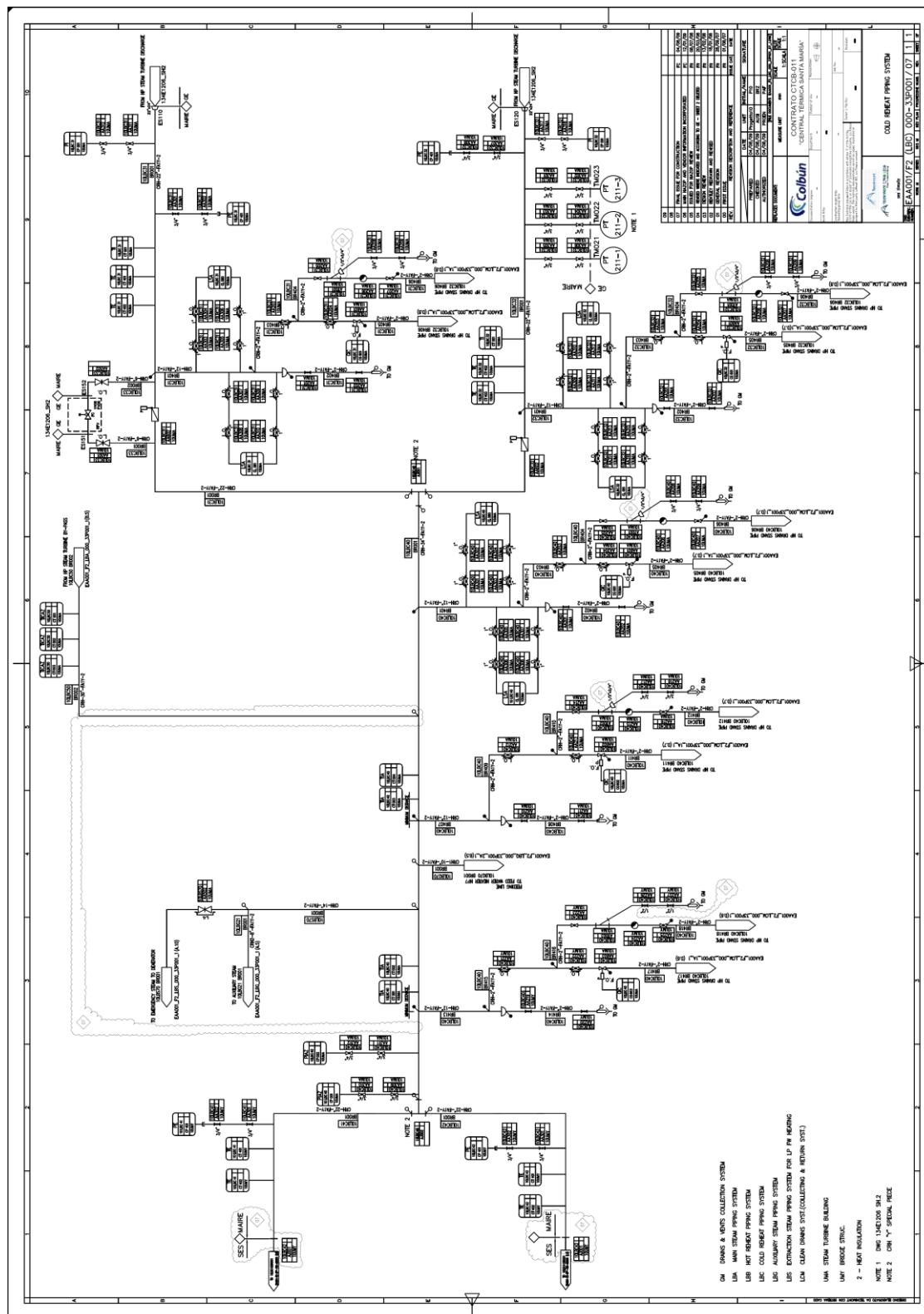


Figura 9.19 – Ubicación transmisores para la medición de la presión vapor recalentado (frio)

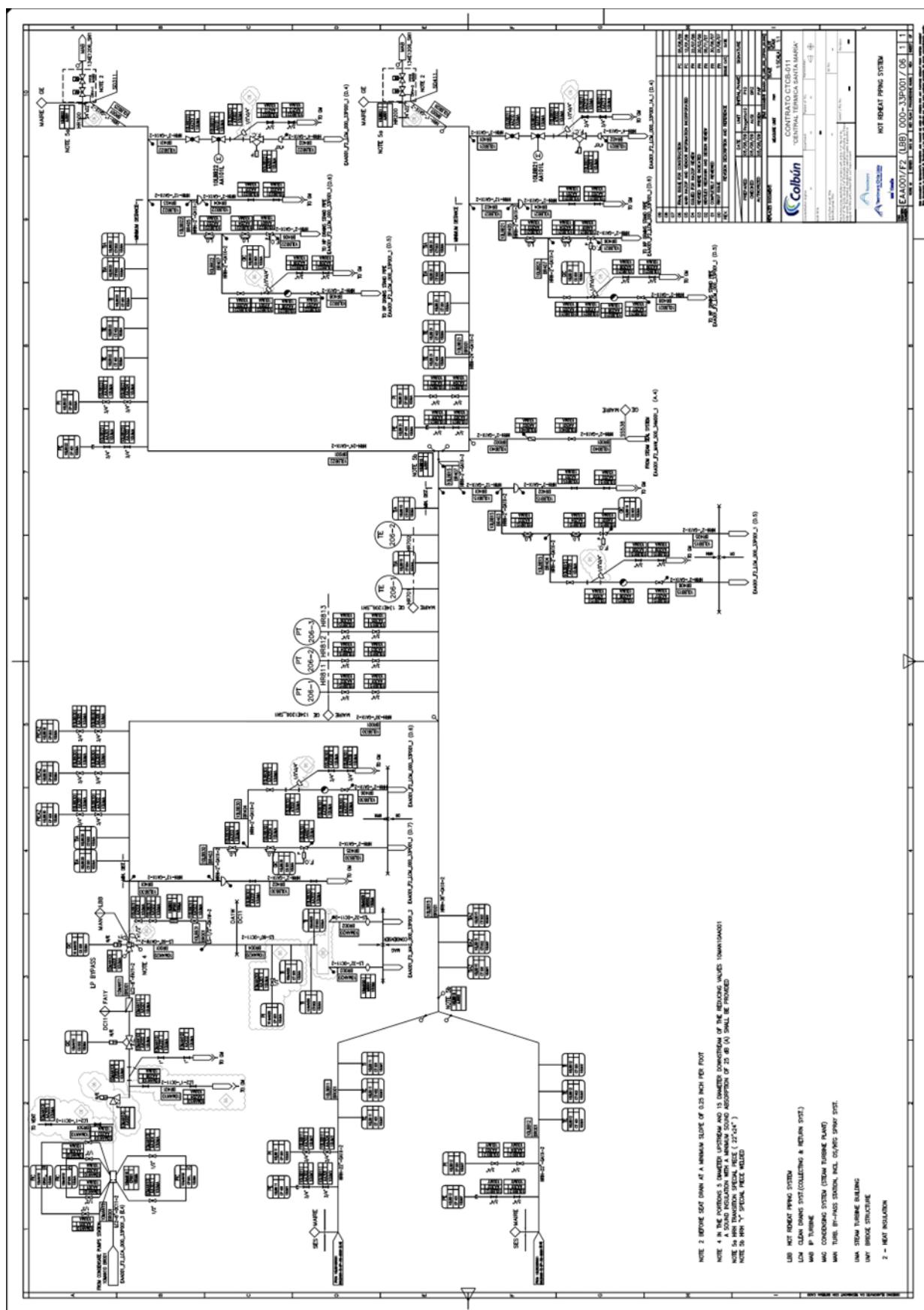


Figura 9.20 – Ubicación transmisores para la medición de la presión y temperatura vapor recalentado



9.5.5 Presión en el condensador

En el siguiente esquema se presenta la ubicación de los transmisores.

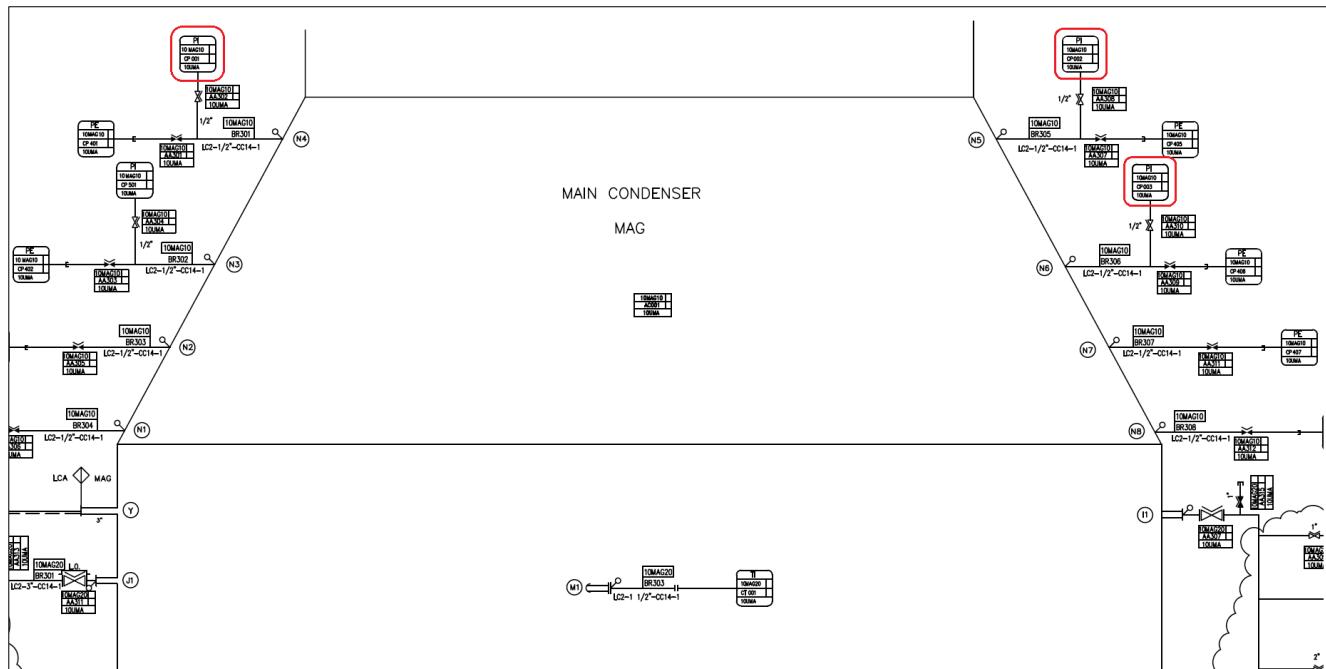


Figura 9.21 – Ubicación transmisores para la medición de la presión en el condensador



9.6 Instrumental de medición

En este apartado se describen las características principales de los instrumentos utilizados y se presentan sus certificados actualizados de calibración.

9.6.1 Potencia bruta/FP

Para la medición de potencia bruta y factor de potencia de la unidad, se ha utilizado el equipo de medición instalado en bornes del generador. Este medidor es clase 0.2 y cumple con los requerimientos establecidos en el Anexo Técnico. A continuación, se incluye el certificado de calibración.

Los registros de datos se realizaron con una tasa de muestreo cada 1 minuto y se entregaron en formato .xlsx o csv.



Página 1 de 3

Acreditado por IAS,
Acreditación TL-1109

INFORME DE ENSAYOS
Nº SE-202308-031



IDENTIFICACIÓN DEL EQUIPO

Denominación: Medidor de Energía Eléctrica

Marca: Schneider Electric

Modelo: ION 8600

Numero de Serie: MT-0904A079-01

IDENTIFICACIÓN DEL CLIENTE

Nombre : Colbun S.A.

Dirección : Apoquindo 4775 Las Condes, Santiago

Solicitud : Ensayo de Medidor de Energía Eléctrica

DATOS DEL ENSAYO

Fecha del Ensayo : 29 de diciembre de 2023. Lugar : Central Santa María

Fecha de Emisión : 2 de enero de 2024. IEC Ubicación : Energía Generador

Método : 62053-22/24

Ejecutado por : 3 E / 4 H

Mauricio Basaez Araya

PATRÓN UTILIZADO

Tipo : Patrón de Energía Eléctrica. Cl. De Exactitud : ± 0.05 %

Marca : MTE Trazabilidad Energía A. : Folio 0121 / 08-11-2023 (LC070).

Modelo : PTS3.3C Trazabilidad Energía R. : Folio 0121 / 08-11-2023 (LC070).

Nº de serie : 49104. Trazabilidad Medida : TECNORED

ALCANCES DEL INFORME

CAM Chile S.p.A., certifica que este instrumento ha sido ensayado, utilizando equipos patrones e instrumentos que cuentan con certificados vigentes y trazables, con unidades plenamente identificables a magnitudes del Sistema Internacional de Unidades (SI).

Los resultados expuestos corresponden únicamente al ítem identificado bajo prueba y solo bajo las condiciones mencionadas.

La incertidumbre expandida está calculada con un factor de cobertura **k=2**, para una distribución normal correspondiente a una probabilidad de aproximadamente el 95%.

Este Informe de Ensayos no podrá ser reproducido parcial ni totalmente sin previa autorización de CAM Chile S.p.A., el Área de Certificación no se responsabiliza por alteraciones o enmiendas en el presente documento.

CAM Chile S.p.A., autorizado por la superintendencia de electricidad y combustible según la resolución exenta N°15.474 de 29 de diciembre de 2022.

Realizado por Mauricio Basaez Araya.

Especialista Gestión de Energía
CAM Chile SpA.

JOSE
MAURICIO
DE LA ROSA
GUZMAN

Firmado
digitalmente por
JOSE MAURICIO DE
LA ROSA GUZMAN
Fecha: 2024.01.02
11:36:48 -03'00'

Revisado por José De La Rosa G.

Profesional Responsable OLCA
CAM Chile SpA.

Laboratorio de Medidores – CAM Chile SpA – Las Hortensias 501, Cerrillos.

Figura 9.22 – Certificado de calibración de medidor de potencia bruta



9.6.2 Potencia neta

Para la medición potencia neta durante las pruebas, se han instalado nuevos medidores ubicados en los paños J1 y J2 de la Central, que corresponden a sus paños de conexión a la S/E Charrúa 220kV. Los mismos son clase 0.2 y cumplen los requerimientos establecidos en el Anexo Técnico. A continuación, se incluye el certificado de calibración.

Los registros de datos se realizaron con una tasa de muestreo cada 1 minuto y se entregaron en formato .xlsx o .csv.



Página 1 de 3

INFORME DE ENSAYOS
Nº SE-2025-019

Acreditado por IAS,
Acreditación TL-1109

EQUANS
EMPOWERING TRANSITIONS

IDENTIFICACIÓN DEL EQUIPO

Denominación:	Medidor de Energía Eléctrica
Marca:	SCHNEIDER ELECTRIC
Modelo:	ION 8650
Número de Serie:	MW-2303B894-02

IDENTIFICACIÓN DEL CLIENTE

Nombre	:	Colbun S.A.
Dirección	:	Apoquindo 4775 Las Condes, Santiago
Solicitud	:	Ensaya de Medidor de Energía Eléctrica

DATOS DEL ENSAYO

Fecha del Ensayo	:	14 de marzo de 2025.	Lugar	:	Central Santa María
Fecha de Emisión	:	17 de marzo de 2025.	Ubicación	:	Paño J1
Método	:	IEC 62053-22/24	Nº Elementos	:	3 E / 4 H
Ejecutado por	:	Mauricio Basaez Araya			

PATRÓN UTILIZADO

Tipo	:	Patrón de Energía Eléctrica.	Cl. De Exactitud	:	± 0.05 %
Marca	:	MTE	Trazabilidad Energía A.	:	Folio 141 / 09-12-2024 (LC070).
Modelo	:	PTS3.3C	Trazabilidad Energía R.	:	Folio 141 / 09-12-2024 (LC070).
Nº de serie	:	49104.	Trazabilidad Medida	:	TECNORED

ALCANCES DEL INFORME

Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA; certifica que este instrumento ha sido ensayado, utilizando equipos patrones e instrumentos que cuentan con certificados vigentes y trazables, con unidades plenamente identificables a magnitudes del Sistema Internacional de Unidades (SI). Los resultados expuestos corresponden únicamente al ítem identificado bajo prueba y solo bajo las condiciones mencionadas. La incertidumbre expandida está calculada con un factor de cobertura **k=2**, para una distribución normal correspondiente a una probabilidad de aproximadamente el 95%. Este Informe de Ensayos no podrá ser reproducido parcial ni totalmente sin previa autorización de Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA; el Área de Certificación no se responsabiliza por alteraciones o enmiendas en el presente documento. Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA;, autorizado por la superintendencia de electricidad y combustible según la resolución exenta N°15.474 de 29 de diciembre de 2022.

Realizado por Patricio Carvajal Aguilar
Especialista Gestión de Energía
Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA

Revisado por José De La Rosa G.
Profesional Responsable OLCA
Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA

Laboratorio de Medidores – Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA– Las Hortensias 501, Cerrillos.

Figura 9.23– Certificado de calibración de medidor de potencia neta (Paño J1)



Página 1 de 3

Acreditado por IAS,
Acreditación TL-1109

INFORME DE ENSAYOS
Nº SE-2025-020



IDENTIFICACIÓN DEL EQUIPO

Denominación: Medidor de Energía Eléctrica
Marca: SCHNEIDER ELECTRIC
Modelo: ION 8650
Número de Serie: MW-2303B890-02

IDENTIFICACIÓN DEL CLIENTE

Nombre : Colbun S.A.
Dirección : Apoquindo 4775 Las Condes, Santiago
Solicitud : Ensayo de Medidor de Energía Eléctrica

DATOS DEL ENSAYO

Fecha del Ensayo	: 14 de marzo de 2025.	Lugar	: Central Santa María
Fecha de Emisión	: 17 de marzo de 2025.	Ubicación	: Paño J2
Método	: IEC 62053-22/24	Nº Elementos	: 3 E / 4 H
Ejecutado por	: Mauricio Basaez Araya		

PATRÓN UTILIZADO

Tipo	: Patrón de Energía Eléctrica.	Cl. De Exactitud	: ± 0.05 %
Marca	: MTE	Trazabilidad Energía A.	: Folio 141 / 09-12-2024 (LC070).
Modelo	: PTS3.3C	Trazabilidad Energía R.	: Folio 141 / 09-12-2024 (LC070).
Nº de serie	: 49104.	Trazabilidad Medida	: TECNORED

ALCANCES DEL INFORME

Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA; certifica que este instrumento ha sido ensayado, utilizando equipos patrones e instrumentos que cuentan con certificados vigentes y trazables, con unidades plenamente identificables a magnitudes del Sistema Internacional de Unidades (SI).

Los resultados expuestos corresponden únicamente al ítem identificado bajo prueba y solo bajo las condiciones mencionadas.

La incertidumbre expandida está calculada con un factor de cobertura $k=2$, para una distribución normal correspondiente a una probabilidad de aproximadamente el 95%.

Este Informe de Ensayos no podrá ser reproducido parcial ni totalmente sin previa autorización de Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA; el Área de Certificación no se responsabiliza por alteraciones o enmiendas en el presente documento. Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA; autorizado por la superintendencia de electricidad y combustible según la resolución exenta N°15.474 de 29 de diciembre de 2022.

Realizado por Patricio Carvajal Aguilar

Especialista Gestión de Energía
Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA

Revisado por José De La Rosa G.

Profesional Responsable OLCA
Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA

Laboratorio de Medidores – Equans Mantenimiento y Montaje Eléctrico SpA– Las Hortensias 501, Cerrillos.

Figura 9.24– Certificado de calibración de medidor de potencia neta (Paño J2)



9.6.3 Presión y temperatura de vapor sobrecalentado

Para la medición de la presión y temperatura de vapor sobrecalentado se han identificado los trasmisores de presión 1OLBA21CP001 y 1OLBA22CP001, y de temperatura 1OLBA10CT001/CT002/CT003 y 1OLBA20CT001/CT002/CT003. Se presentan a continuación los protocolos de comprobación de estos transmisores, los cuales se encuentran vigentes para la fecha de ensayos prevista.

Los registros de datos se realizaron con una tasa de muestreo cada 1 minuto y se entregaron en formato .xlsx.



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-005)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN				FECHA			
10LBA21CP001	LÍNEA HP INT TG				13/11/24			
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	ENDRESS + HAUSER	Suministro	24 VDC					
Modelo	PMP71 - A64	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	C310 760 109 C	Damping	2 500					
Entrada	A/D 0-10V	Rango Equipo	-1	a	400	Barr		
Salida	4 A 20 ma	Rango Trabajo	0	s	200	Barr		
Precision	0,005%	Condición fail sensor	NO APlica					
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Fabricante	BEAMEX	Patrón de Corriente	Condiciones					
Modelo o Tipo	MC6	BEAMEX	T° amb.	18 °C				
Serie	601977	MC6	H° rel.	60 %				
Presión	0,025 % rdg + 0,01 % FS	0,025 % rdg + 0,01 % FS.	en Sitio	en Lab				
Resolución	± 0,01	0,001ma						
Rango	DEPENDE DEL MODULO 6 BAR - 20 BAR	4 A 20 ma						
Fecha Ult. Certif.	01-abr-24	01-04-2024						
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
0	0	4,00	0	3,99	0	0,06		
25	50	8,00	50	7,99	0	0,06	0	0,06
50	100	12,00	100	11,99	0	0,06		
75	150	16,00	150	15,99	0	0,06		
100	200	20,00	200	19,99	0	0,06	0	0,06
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Presión	Error Maximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
OBSERVACIONES								
Se pone en marcha y se verifica la lectura de 20 VDC en los 200 ma								
de equipo en corriente constante								
Nombre Ejecutante Comprobación.					Firma			

Figura 9.25 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBA21CP001



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-005)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBA22Q001	V0001 Línea HP					13/11/24		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	Endress + Hauser		Suministro	24 VDC				
Modelo	PMP 71-ABA		Protocolo Comprobación	HART				
Serie	C3107701096		Damping	2 SP3		Unidad Medida		
Entrada	Analogica		Rango Equipo	-1	a	400	BAR	
Salida	4 A 20 mA		Rango Trabajo	0	a	200	PSI	
Precisión	0,068%		Condición falla sensor	NO APLICA				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACION								
Patrón de Presión			Patrón de Corriente			Condiciones		
Fabricante	BEAMEX		BEAMEX			T° amb.	18°C	
Modelo o Tipo	MC6		MC6			H° rel.	59%	
Serie	601977		601977			en Sitio	en Lab	
Presión	0,025 % rdg + 0,01 % FS		0,025 % rdg + 0,01 % FS					
Resolución	± 0,01		0,001ma					
Rango	DEPENDE DEL MODULO 6 BAR - 20 BAR		4 A 20 ma					
Fecha Ult. Certif.	01-abr-24		01-04-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
0	0	4,00	0	4,00	0	0,00		
25	50	8,00	50	8,00	0	0,00	0	0,06
50	100	12,00	100	12,00	0	0,00		
75	150	16,00	150	15,99	0	0,06	Error Promedio Presión	Error Promedio Corriente
100	200	20,00	200	19,99	0	0,06	0	0,06
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Presión	Error Maximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
OBSERVACIONES								
SP 7000 (20) Montaje correcto y Ventilacion adecuada entorno seco y sevicio correcto								
MAN 102 630247				Firma				
Nombre Ejecutante Comprobación.								

Figura 9.26 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBA22CP001



Colbún		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)										
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA						
10LBA10CT001	Tranam Temp #1 Línea Vapor Ppal					25-11-2024						
DATOS DEL TRANSMISOR												
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24VDC									
Modelo	SITRANS TR 300	Protocolo Comprobación	HART									
Serie	AZB/A1001439	Damping	0			Unidad Medida						
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C						
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C						
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH									
Tipo de Sensor	TC	Largo	810mm	Diámetro	10mm							
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN												
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente			Condiciones						
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C						
Modelo o Tipo	9150		789		H° rel.							
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.						
Presición	±5°C		0,05%+2									
Resolución	0, 01 °C		0,001%									
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA									
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-08-2024									
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE												
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)							
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente				
0,00	0,00	4,00	0,40	3,99	0,07	-0,06						
25,00	150,00	8,00	153,35	8,04	0,56	0,25	-0,20	0,50				
50,00	300,00	12,00	303,30	12,08	0,55	0,50	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente				
75,00	450,00	16,00	451,72	16,04	0,29	0,25						
100,00	600,00	20,00	598,78	19,96	-0,20	-0,25	0,25	0,14				
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APICA)												
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)							
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A						
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A						
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
OBSERVACIONES												
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.												
D.TORRES / P VARAGAS												
Nombre Ejecutante Comprobación.				Firma								

Figura 9.27 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA10CT001



		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBA10CT002	Tranam Temp #2 Línea Vapor Ppal					25-11-2024		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC					
Modelo	SITRANS TR 300	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	YSN/FO 007715	Damping	0			Unidad Medida		
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C		
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C		
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH					
Tipo de Sensor	TC	Largo	810mm	Diametro	10mm			
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones			
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	20 °C		
Modelo o Tipo	9150		789		H° rel.			
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.	X	
Presición	±5°C		0,05%+2					
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%					
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA					
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-08-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente
0,00	0,00	4,00	0,60	4,02	0,10	0,12		
25,00	150,00	8,00	149,31	7,99	-0,12	-0,06	-0,26	-0,12
50,00	300,00	12,00	298,91	11,98	-0,18	-0,12		
75,00	450,00	16,00	448,81	15,98	-0,20	-0,12		
100,00	600,00	20,00	598,43	19,98	-0,26	-0,12	-0,13	-0,06
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
OBSERVACIONES								
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600 °C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.								
D.TORRES / P. VARGAS						Firma		
Nombre Ejecutante Comprobación.								

Figura 9.28 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA10CT002



		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)						
KKS	DESCRIPCION DE LA MEDICION					FECHA		
10LBA10CT003	Tranam Temp #3 Línea Vapor Ppal					25-11-2024		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC					
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	AZB/1001443	Damping	0			Unidad Medida		
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C		
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C		
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH					
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm			
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones			
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C		
Modelo o Tipo	950		789		H° rel.			
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.	X	
Precisión	±5°C		0,05%+2					
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%					
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA					
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente
0,00	4,00	4,00	0,55	4,01	0,00	0,06		
25,00	150,00	8,00	150,15	8,04	0,03	0,25	0,03	11875,63
50,00	300,00	12,00	299,10	11,99	-0,15	-0,06	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente
75,00	450,00	16,00	449,45	15,99	-0,09	-0,06		
100,00	600,00	20,00	598,79	1920,10	-0,20	11875,63	-0,08	2375,16
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Corriente	
OBSERVACIONES								
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.								
D.TORRES / P. VARGAS								
Nombre Ejecutante Comprobación.						Firma		

Figura 9.29 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA10CT003



KKS		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)							
KKS		DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN				FECHA			
10LBA20CT001		Transm Temp #1 Línea Vapor Ppal				25-11-2024			
DATOS DEL TRANSMISOR									
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC						
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART						
Serie	AZB/1001587	Damping	0		Unidad Medida				
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C			
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C			
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH						
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN									
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones				
Fabricante	FLUKE	FLUKE	T° amb.	21 °C					
Modelo o Tipo	950	789	H° rel.						
Serie	C22135	35530045	en Sitio	en Lab.		X			
Presición	±5°C	0,05%+2							
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C	0,001%							
Rango	100 a 1200°C	0-30 mA							
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023	12-10-2024							
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
0,00	4,00	4,00	0,40	4,01	0,00	0,06	0,00	0,06	
25,00	150,00	8,00	148,60	7,96	-0,23	-0,25			
50,00	300,00	12,00	298,20	11,96	-0,30	-0,25			
75,00	450,00	16,00	448,10	15,96	-0,32	-0,25			
100,00	600,00	20,00	598,79	19,97	-0,20	-0,19	-0,21	-0,18	
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APICA)									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
OBSERVACIONES									
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.									
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.							Firma		

Figura 9.30 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA20CT001



Colbún		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)							
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA			
10LBA20CT002	Transm Temp #2 Línea Vapor Ppal					25-11-2024			
DATOS DEL TRANSMISOR									
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC						
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART						
Serie	AZB/1001496	Damping	0			Unidad Medida			
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C			
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C			
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH						
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN									
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones				
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C			
Modelo o Tipo	950		789		H° rel.				
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.			
Precisión	±5°C		0,05%+2						
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%						
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA						
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024						
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente			
0,00	4,00	4,00	0,20	4,00	0,00	0,00			
25,00	150,00	8,00	150,94	8,03	0,16	0,19	0,20	0,19	
50,00	300,00	12,00	301,18	12,03	0,20	0,19	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente	
75,00	450,00	16,00	450,11	16,02	0,02	0,12			
100,00	600,00	20,00	599,56	19,99	-0,07	-0,06	0,06	0,09	
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SÍ APlica)									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
OBSERVACIONES									
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.									
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.				Firma					

Figura 9.31 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA20CT002



		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)							
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA			
10LBA20CT003	Transm Temp #3 Línea Vapor Ppal					25-11-2024			
DATOS DEL TRANSMISOR									
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24VDC						
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART						
Serie	AZB/1001509	Damping	0		Unidad Medida				
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1732	°C			
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C			
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH						
Tipo de Sensor	TC	Largo	465 mm	Diametro	10 mm				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN									
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones				
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C			
Modelo o Tipo	950		789		H° rel.				
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.	X		
Presición	±5°C		0,05%+2						
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%						
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA						
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024						
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
0,00	4,00	4,00	0,60	4,03	0,00	0,19			
25,00	150,00	8,00	150,87	8,02	0,15	0,12	0,15	0,19	
50,00	300,00	12,00	300,04	12,01	0,01	0,06			
75,00	450,00	16,00	449,05	16,02	-0,16	0,12			
100,00	600,00	20,00	599,56	19,99	-0,07	-0,06	-0,02	0,09	
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
OBSERVACIONES									
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.									
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.				Firma					

Figura 9.32 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBA20CT003



9.6.4 Presión y temperatura de vapor recalentado

Para la medición de la presión de vapor recalentado se han identificado los trasmisores de presión 10LBC41CP801, 10LBC42CP001, 10LBB10CP001 y 10LBB20CP001. Para la temperatura de vapor recalentado se identificaron los trasmisores 10LBB10CT001/CT002/CT003 y 10LBB20CT001/CT002/CT003. Se presentan a continuación los protocolos de comprobación de estos transmisores, los cuales se encuentran vigentes para la fecha de ensayos prevista.

Los registros de datos se realizaron con una tasa de muestreo cada 1 minuto y se entregaron en formato **.xlsx**.



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-005)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN				FECHA			
10LBC41CP001	Línea Vapor CRH				18/11/24			
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	YOKOGAWA	Suministro	24 VDC					
Modelo	E5A 5300	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	91HBC9099	Damping	2500					
Entrada	Analogico	Rango Equipo	0	8	500	Bar		
Salida	4 A 20 mA	Rango Trabajo	0	8	6	MPa		
Precisión	0,065%	Condición falla sensor	NO APlica					
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Presión			Patrón de Corriente		Condiciones			
Fabricante	BEAMEX		BEAMEX	T° amb		18°C		
Modelo o Tipo	EXT. 160		MC5	H° rel	60%			
Serie	31496		601977	en Sitio	en Lab.			
Presión	0,025 % rdg ± 0,01 % FS		0,025 % rdg ± 0,01 % FS					
Resolución	± 0,01		0,001ma					
Rango	0 A 160 BAR		4 A 20 ma					
Fecha Ult. Certif.	03-abr-24		03-04-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
0	0	4,00	0	4,00	0	0,00	0	0,06
25	1,5	8,00	1,5	8,00	0	0,00		
50	3	12,00	3	12,01	0	0,06	Error Promedio Presión	Error Promedio Corriente
75	4,5	16,02	4,5	16,01	0	0,06		
100	6	20,00	6	20,01	0	0,06	0	0,06
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
							Error Promedio Presión	Error Promedio Corriente
OBSERVACIONES								
<p>Se realizó mantenimiento y verificación en los tres nuevos valores</p> 								
Nombre Ejecutante Comprobación				Firma				

Figura 9.33 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBC41CP001



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-I-C-005)				
KKS		DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN				FECHA
10LBC42CP001	Unidad Vaporizadora					18/11/24
DATOS DEL TRANSMISOR						
Fabricante	YOKOGAWA	Suministro	24 VDC			
Modelo	EJA 530A	Protocolo Comprobación	HART			
Serie	91HBC9100	Damping	2500			
Entrada	5Vdc	Rango Equipo	0	a	6	MPa
Salida	4 A 20 mA	Rango Trabajo	0	a	6	MPa
Precisión	0,065%	Condición fail sensor	NO APlica			
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN						
Fabricante	BEAMEX	Patrón de Corriente	Condiciones			
Modelo o Tipo	EXT 160	MC6	T° amb.	12°C		
Serie	31496	601977	H° rel.	600%		
Presición	0,025 % rdg + 0,01 % FS	0,025 % rdg + 0,01 % FS	en Sitio	en Lab.		
Resolución	± 0,01	0,001ma				
Rango	0 A 160 BAR	4 A 20 ma				
Fecha Ult. Certif:	03-abr-24	03-04-2024				
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE						
% de rango	Valores de Entrada (patrones)	Valor Leído (Salida)	Calculo de error (%)			
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente
0	0	4,00	0	4,00	0	0
25	1,5	8,00	1,5	8,00	0	0
50	3	12,00	3	12,00	0	0
75	4,5	16,00	4,5	16,00	0	0
100	6	20,00	6	20,00	0	0
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)						
% de rango	Valores de Entrada (patrones)	Valor Leído (Salida)	Calculo de error (%)			
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente
					Error Maximo Presión	Error Maximo Corriente
					Error Promedio Presión	Error Promedio Corriente
OBSERVACIONES						
Se realizó la verificación de equipo encontrando nuevos valores						
Nombre Ejecutante Comprobación				Firma		
CRISTIAN PEREZ						

Figura 9.34 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBC42CP001



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-005)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBB10CP001	Línea Vapores H2H					14/11/24		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	YOKOGAWA	Suministro	24 VDC					
Modelo	CTA 530A	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	91HB09097	Damping	2 Seg					
Entrada	0-20 ma	Rango Equipo		8			Unidad Medida	
Salida	4-20 ma	Rango Trabajo	0	8	4000	MPA		
Precisión	0,065%	Condición falla sensor	NO APlica					
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Presión			Patrón de Corriente			Condiciones		
Fabricante	BEAMEX		BEAMEX		T° amb.	18 °C		
Modelo o Tipo	MC6		MC6		H° rel	60%		
Serie	601977		601977		en Sitio	en Lab.		
Presión	0,025 % rdg + 0,01 % FS		0,025 % rdg + 0,01 % FS					
Resolución	± 0,01		0,001ma					
Rango	DEPENDE DEL MODULO 6 BAR - 20 BAR		4 A 20 ma					
Fecha Ult. Certif.	01-abr-24		01-04-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
0	0	4,00	0	4,00	0	0,00		
25	1500	8,00	1500	7,99	0	0,06	0	0,12
50	3000	12,00	3000	11,99	0	0,06		Error Promedio Presión
75	4500	16,00	4500	15,98	0	0,12		Error Promedio Corriente
100	6000	20,00	6000	19,98	0	0,12	0	0,06
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Presión	Error Maximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
OBSERVACIONES								
Sólo se realizó mantenimiento y verificación. Encontrados errores en los trabajos.								
Nombre Ejecutante Comprobación:				Firma:				
Mauricio Arzenst				Firma				

Figura 9.35 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBB10CP001



Colbun		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE PRESIÓN (DIFERENCIAL) INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-005)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBB20CP001	Línea Vapores H2H					14-11-2024		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	YOKOGAWA	Suministro	24 VDC					
Modelo	05A 530 A	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	91HBB2098	Damping	2.500		Unidad Medida			
Entrada	4mA 10mA	Rango Equipo	a					
Salida	4A 20 mA	Rango Trabajo	0	a	6000	MPA		
Precisión	0,065%	Condición falla sensor	NO APlica					
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
		Patrón de Presión	Patrón de Corriente		Condiciones			
Fabricante	BEAMEX		BEAMEX		T° amb.	18 °C		
Modelo o Tipo	MC6		MC6		H° rel.	59%		
Serie	601977		601977		en Sitio	en Lab.		
Precisión	0,025 % rdg + 0,01 % FS		0,025 % rdg + 0,01 % FS					
Resolución	± 0,01		0.001ma					
Rango	DEPENDE DEL MODULO 6 BAR - 20 BAR		4 A 20 mA					
Fecha Ult. Certif.	01-abr-24		01-04-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Máximo Presión	Error Máximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
0	0	4,00	0	4,00	0	0	0	0
25	1500	8,00	1500	8,00	0	0	0	0
50	3000	12,00	3000	12,00	0	0		Error Promedio Presión
75	4500	16,00	4500	16,00	0	0		Error Promedio Corriente
100	6000	20,00	6000	20,00	0	0	0	0
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Presión	Error Maximo Corriente
	Presión	Corriente	Presión	Corriente	Presión	Corriente		
OBSERVACIONES								
Se observó Mantención y Verificación de equipo en tanto no tuvo daños								
Nombre Ejecutante Comprobación:				Firma				
Mauricio Lozano				[Firma]				

Figura 9.36 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10LBB20CP001



		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)									
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA					
10LBB10CT001	Transm Temp #1 Línea Vapor RHR					25-11-2024					
DATOS DEL TRANSMISOR											
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC								
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART								
Serie	AZB/1001425	Damping	0		Unidad Medida						
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	*C					
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	*C					
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH								
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm						
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN											
Fabricante	FLUKE	Patrón de Corriente	Condiciones								
Modelo o Tipo	950	FLUKE	T° amb.	21 °C							
Serie	C22135	789	H° rel.								
Presición	±5°C	35530045	en Sitio	en Lab.		X					
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C	0,05%+2									
Rango	100 a 1200°C	0-30 mA									
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023	12-10-2024									
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE											
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)						
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente			
0,00	4,00	4,00	0,20	4,01	0,00	0,06					
25,00	150,00	8,00	149,50	7,99	-0,08	-0,06	0,00	0,06			
50,00	300,00	12,00	299,10	11,98	-0,15	-0,12	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente			
75,00	450,00	16,00	449,60	15,98	-0,07	-0,12					
100,00	600,00	20,00	599,85	19,99	-0,02	-0,06	-0,06	-0,06			
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)											
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)						
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A						
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A						
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
OBSERVACIONES											
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.											
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.				Firma							

Figura 9.37 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB10CT001



		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBB10CT002	Transm Temp #2 Línea Vapor RHR					25-11-2024		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC					
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART					
Serie	AZB/1001504	Damping	0			Unidad Medida		
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C		
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C		
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH					
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm			
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones			
Fabricante	FLUKE		FLUKE	T° amb.		21 °C		
Modelo o Tipo	950		789	H° rel.				
Serie	C22135		35530045	en Sitio	en Lab.	X		
Presición	±5°C		0,05%+2					
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%					
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA					
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente
0,00	4,00	4,00	0,30	4,01	0,00	0,06		
25,00	150,00	8,00	149,70	7,99	-0,05	-0,06	0,07	0,12
50,00	300,00	12,00	300,21	12,02	0,03	0,12		
75,00	450,00	16,00	450,44	16,02	0,07	0,12		
100,00	600,00	20,00	599,52	19,99	-0,08	-0,06	0,00	0,04
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
OBSERVACIONES								
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.								
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.						Firma		

Figura 9.38 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB10CT002



Colbún		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)							
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA			
10LBB10CT003	Transm Temp #3 Línea Vapor RHR					25-11-2024			
DATOS DEL TRANSMISOR									
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24VDC						
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART						
Serie	AZB/1001487	Damping	0		Unidad Medida				
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C			
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C			
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH						
Tipo de Sensor	TC	Largo	810mm	Diametro	10 mm				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN									
Fabricante		FLUKE	FLUKE	T° amb.	21 °C				
Modelo o Tipo		950	789	H° rel.					
Serie		C22135	35530045	en Sitio	en Lab.		X		
Presión		±5°C	0,05% +2						
Resolución		0,1 °C / 0,01 °C	0,001%						
Rango		100 a 1200°C	0-30 mA						
Fecha Ult. Certif.		07-08-2023	12-10-2024						
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente			
0,00	4,00	4,00	0,60	4,02	0,00	0,12			
25,00	150,00	8,00	150,30	8,01	0,05	0,06	0,05	0,12	
50,00	300,00	12,00	299,60	11,99	-0,07	-0,06	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente	
75,00	450,00	16,00	449,01	15,98	-0,17	-0,12			
100,00	600,00	20,00	599,10	19,98	-0,15	-0,12	-0,07	-0,02	
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SÍ APlica)									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)		Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
OBSERVACIONES									
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.									
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación. _____ Firma _____									

Figura 9.39 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB10CT003



		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)								
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA				
10LBB20CT001	Transm Temp #1 Línea Vapor RHR					25-11-2024				
DATOS DEL TRANSMISOR										
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24VDC							
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART							
Serie	Damping		0		Unidad Medida					
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C				
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C				
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH							
Tipo de Sensor	TC	Largo	810mm	Diametro	10 mm					
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN										
Fabricante	FLUKE		Patrón de Corriente	Condiciones						
Modelo o Tipo	950		FLUKE	T° amb.	21 °C					
Serie	C22135		789	H° rel.						
Presición	±5°C		35530045	en Sitio	en Lab.		X			
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%							
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA							
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024							
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE										
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)					
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente		
0,00	4,00	4,00	0,35	4,02	0,00	0,12				
25,00	150,00	8,00	150,20	8,01	0,03	0,06	0,03	0,12		
50,00	300,00	12,00	299,45	11,98	-0,09	-0,12	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente		
75,00	450,00	16,00	449,95	15,99	-0,01	-0,06				
100,00	600,00	20,00	599,98	19,98	0,00	-0,12	-0,01	-0,02		
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)										
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)					
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	Error Promedio Temperatura	Error Promedio Corriente		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A				
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
OBSERVACIONES										
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.										
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación. _____ Firma _____										

Figura 9.40 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB20CT001



Colbún		PROTOCOLO DE COMPROBACIÓN TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)							
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA			
10LBB20CT002	Transm Temp #2 Línea Vapor RHR					25-11-2024			
DATOS DEL TRANSMISOR									
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24 VDC						
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART						
Serie	Damping		0		Unidad Medida				
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C			
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C			
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH						
Tipo de Sensor	TC	Largo	810 mm	Diametro	10 mm				
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN									
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente		Condiciones				
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C			
Modelo o Tipo	950		789		H° rel.				
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.			
Precisión	±5°C		0,05%+2			X			
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%						
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA						
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024						
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente	
0,00	4,00	4,00	0,20	4,01	0,00	0,06			
25,00	150,00	8,00	149,99	8,00	0,00	0,00	0,02	0,06	
50,00	300,00	12,00	300,10	12,01	0,02	0,06			
75,00	450,00	16,00	450,05	16,00	0,01	0,00			
100,00	600,00	20,00	599,85	19,99	-0,02	-0,06	0,00	0,01	
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APlica)									
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leido (Salida)		Cálculo de error (%)				
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A			
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
OBSERVACIONES									
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.									
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación. _____ Firma _____									

Figura 9.4.1 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB20CT002



		PROTOCOLO DE COMPROBACION TRANSMISORES DE TEMPERATURA INSTRUMENTACIÓN Y CONTROL (RE-CSM-IC-003)						
KKS	DESCRIPCIÓN DE LA MEDICIÓN					FECHA		
10LBB20CT003	Tranam Temp #3 Línea Vapor RHR					25-11-2024		
DATOS DEL TRANSMISOR								
Fabricante	SIEMENS	Suministro	24VDC					
Modelo	SITARNS TR 300	Protocolo Comprobación	HART					
Serie		Damping	0			Unidad Medida		
Entrada	ANALOGA	Rango Equipo	-200	a	1372	°C		
Salida	4-20 mA	Rango Trabajo	0	a	600	°C		
Precisión	N/A	Condición falla sensor	HIGH					
Tipo de Sensor	TC	Largo	810mm	Diametro	10 mm			
DATOS DE CONDICIONES Y MATERIALES PARA COMPROBACIÓN								
Patrón de Temperatura			Patrón de Corriente			Condiciones		
Fabricante	FLUKE		FLUKE		T° amb.	21 °C		
Modelo o Tipo	950		789		H° rel.			
Serie	C22135		35530045		en Sitio	en Lab.	X	
Presición	±5°C		0,05%+2					
Resolución	0,1 °C / 0,01 °C		0,001%					
Rango	100 a 1200°C		0-30 mA					
Fecha Ult. Certif.	07-08-2023		12-10-2024					
DATOS DE COMPROBACIÓN DEL TRANSMISOR ANTES DEL AJUSTE								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Máximo Corriente
0,00	4,00	4,00	0,25	4,02	0,00	0,12		
25,00	150,00	8,00	150,10	8,01	0,02	0,06	0,02	0,12
50,00	300,00	12,00	299,98	12,00	0,00	0,00		
75,00	450,00	16,00	449,96	15,99	-0,01	-0,06		
100,00	600,00	20,00	599,58	19,98	-0,07	-0,12	-0,01	0,00
DATOS DE CONTRASTACION DEL TRANSMISOR DESPUES DEL AJUSTE (SI APLICA)								
% de rango	Valores de Entrada (patrones)		Valor Leído (Salida)		Cálculo de error (%)			
	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Temperatura	Corriente	Error Maximo Temperatura	Error Maximo Corriente
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A	N/A		
OBSERVACIONES								
SE REALIZA ESCALAMIENTO EN RANGO DE TRABAJO DE UNA ESCALA DE 0 A 600°C TANTO COMO TRASMISOR Y SENSOR SE ENCUENTRAN EN VALORES CORRECTOS EN LECTURA.								
D.TORRES / P. VARGAS Nombre Ejecutante Comprobación.						Firma		

Figura 9.42 – Protocolo de comprobación del transmisor de temperatura 10LBB20CT003



9.6.5 Presión en el condensador

Para la medición de la presión en el condensador se han identificado los trasmisores de presión 10MAG10CP001, 10MAG10CP002 y 10MAG10CP003. Se presentan a continuación los protocolos de comprobación de estos transmisores, los cuales se encuentran vigentes para la fecha de ensayos prevista.

Los registros de datos se realizaron con una tasa de muestreo cada 1 minuto y se entregaron en formato **.xlsx**.



IN-TEC INSTRUMENTACIÓN		INFORME DE VERIFICACIÓN TRANSMISOR DE PRESIÓN			FO-56			
					Versión: 2			
CARACTERÍSTICAS TÉCNICAS DEL EQUIPO								
CLIENTE	COLBUN	PLANTA	CENTRAL SANTA MARIA					
MARCA	ENDRESS+HAUSER	TAG	10MAG10CP001					
MODELO	PMP71-ABA2MB1RHAB4	RANGO	0 a 2,5 Bar ABS					
Nº SERIE	C3108D0109C	PROCESO	VAPOR LP COND PPAL					
SENSOR (Tipo)	ABSOLUTO	ÁREA	TURBINA PISO 2 CONDENSADOR					
PATRONES UTILIZADOS		MODELO	SERIE	TRAZABILIDAD	PRÓXIMA CALIBRACIÓN			
Multicalibrador		754	2058004	LCME-22-02	17-01-2023			
Modulo de Presión		700PD6	20954604	LCMP-22-37	28-04-2023			
--		--	--	--	--			
CALCULO DE ERROR:		$\text{Error Relativo al SPAN} (\%) = \left[\frac{\text{Valor Máximo} - \text{Valor Mínimo}}{\text{SPAN}} \right] * 100$						
VERIFICACIÓN INICIAL						VERIFICACIÓN		
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR ENCONTRADO	[ERROR]	ERROR (%)	$ \text{Error} \leq \pm 1,0$ %		
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)			
0	-1,000	4,000	3,999	0,001	0,01	SI	✓	NO
25	-0,375	8,000	7,952	0,048	0,30	SI	✓	NO
50	0,250	12,000	11,996	0,004	0,02	SI	✓	NO
75	0,875	16,000	15,955	0,045	0,28	SI	✓	NO
100	1,500	20,000	19,961	0,039	0,24	SI	✓	NO
VERIFICACIÓN FINAL						VERIFICACIÓN		
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR AJUSTADO	[ERROR]	ERROR (%)	$ \text{Error} \leq \pm 1,0$ %		
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)			
0	--	--	--	--	--	SI		NO
25	--	--	--	--	--	SI		NO
50	--	--	--	--	--	SI		NO
75	--	--	--	--	--	SI		NO
100	--	--	--	--	--	SI		NO
OBSERVACIONES:								
Se realiza mantencion y verificacion.								
Equipo queda normalizado y operativo.								
APROBACIÓN:								
Nombre Responsable :			Exequiel Gormaz Mena			 <small>25 nov 2022</small>		
Firma Responsable :								
Cargo :			Supervisor Servicios					
Fecha Calibración :			25-11-2022					

Formato aplica para la verificación de transmisores de Presión, Nivel y Flujo Diferencial

Figura 9.43 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10MAG10CP001



IN-TEC INSTRUMENTACIÓN	INFORME DE VERIFICACIÓN TRANSMISOR DE PRESIÓN			FO-56			
				Versión: 2			
CARACTERÍSTICAS TÉCNICAS DEL EQUIPO							
CLIENTE	COLBUN	PLANTA	CENTRAL SANTA MARÍA				
MARCA	ENDRESS+HAUSER	TAG	10MAG10CP002				
MODELO	PMP71-WR6010	RANGO	0 a 2,5 Bar ABS				
Nº SERIE	K10DAC0109C	PROCESO	VAPOR LP COND PPAL				
SENSOR (Tipo)	ABSOLUTO	ÁREA	TURBINA PISO 2 CONDENSADOR				
PATRONES UTILIZADOS		MODELO	SERIE	TRAZABILIDAD			
Multicalibrador		754	2058004	LCME-22-02			
Modulo de Presión		700PD6	20954604	LCMP-22-37			
--		--	--	--			
CALCULO DE ERROR:		$\text{Error Relativo al SPAN} (\%) = \left[\frac{\text{Valor Máximo} - \text{Valor Mínimo}}{\text{SPAN}} \right] * 100$					
VERIFICACIÓN INICIAL					VERIFICACIÓN		
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR ENCONTRADO	[ERROR]			
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)		
0	-1,000	4,000	4,002	0,002	0,01		
25	-0,375	8,000	7,998	0,002	0,01		
50	0,250	12,000	11,999	0,001	0,01		
75	0,875	16,000	16,001	0,001	0,01		
100	1,500	20,000	19,999	0,001	0,01		
VERIFICACIÓN FINAL					VERIFICACIÓN		
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR AJUSTADO	[ERROR]			
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)		
0	--	--	--	--	--		
25	--	--	--	--	--		
50	--	--	--	--	--		
75	--	--	--	--	--		
100	--	--	--	--	--		
OBSERVACIONES:							
Se realiza mantencion y verificacion.							
Equipo queda normalizado y operativo.							
APROBACIÓN:							
Nombre Responsable :			Exequiel Gormaz Mená			 25 nov 2022 CERTIFICADO	
Firma Responsable :							
Cargo :			Supervisor Servicios				
Fecha Calibración :			24-11-2022				

Formato aplica para la verificación de transmisores de Presión, Nivel y Flujo Diferencial

Figura 9.44 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10MAG10CP002



		INFORME DE VERIFICACIÓN TRANSMISOR DE PRESIÓN		FO-56				
				Versión: 2				
CARACTERÍSTICAS TÉCNICAS DEL EQUIPO								
CLIENTE	COLBUN	PLANTA	CENTRAL SANTA MARÍA					
MARCA	ENDRESS+HAUSER	TAG	10MAG10CP003					
MODELO	PMP71-WR6010	RANGO	0 a 2,5 Bar ABS					
Nº SERIE	K10DAA0109C	PROCESO	VAPOR LP COND PPAL					
SENSOR (Tipo)	ABSOLUTO	ÁREA	TURBINA PISO 2 CONDENSADOR					
PATRONES UTILIZADOS		MODELO	SERIE	TRAZABILIDAD				
Multicalibrador		754	2058004	LCME-22-02				
Modulo de Presión		700PD6	20954604	LCMP-22-37				
		--	--	--				
CALCULO DE ERROR:		$\text{Error Relativo al SPAN} (\%) = \left[\frac{\text{Valor Máximo} - \text{Valor Mínimo}}{\text{SPAN}} \right] * 100$						
VERIFICACIÓN INICIAL					VERIFICACIÓN			
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR ENCONTRADO	[ERROR]				ERROR (%)
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)			
0	-1,000	4,000	4,008	0,008	0,05			
25	-0,375	8,000	7,976	0,024	0,15			
50	0,250	12,000	11,984	0,016	0,10			
75	0,875	16,000	15,974	0,026	0,16			
100	1,500	20,000	19,994	0,006	0,04			
VERIFICACIÓN FINAL						VERIFICACIÓN		
RANGO	PUNTOS A VERIFICAR	VALOR REFERENCIA	VALOR AJUSTADO	[ERROR]	ERROR (%)			
(%)	(Bar)	(mA)	(mA)	(mA)	(%)			
0	--	--	--	--	--			
25	--	--	--	--	--			
50	--	--	--	--	--			
75	--	--	--	--	--			
100	--	--	--	--	--			
OBSERVACIONES:								
Se realiza mantención y verificación. Equipo queda normalizado y operativo.								
APROBACIÓN:								
Nombre Responsable :				Exequiel Gormaz Mená				
Firma Responsable :								
Cargo :				Supervisor Servicios				
Fecha Calibración :				24-11-2022				

Formato aplica para la verificación de transmisores de Presión, Nivel y Flujo Diferencial

Figura 9.45 – Protocolo de comprobación del transmisor de presión 10MAG10CP003



9.7 Análisis de carbón, cenizas y gases de combustión

9.7.1 Análisis de carbón

 PCM Ltda. Laboratorio de Combustibles Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail: gdarrouy@pcmlab.tic.cl Padre Orellana 1421 - Santiago <i>Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015</i>		<small>ISO 9001-2015 Nro Certificado: 3774 – Año 2008 Bureau Veritas</small>																																																							
INFORME DE ANÁLISIS				Nº COL- 120																																																					
Santiago, 3 de abril de 2025																																																									
INFORMACIÓN DEL CLIENTE Cliente: COLBÚN S.A. Contacto Comercial: Rolando Manríquez RUT: 96.505.760-9 Dirección: AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes Teléfono: 56-41-2861472 Fax: Comuna: Las Condes Giro: PROD. Y DIST. ENERGIA e-mail: rmanriquez@colbun.cl																																																									
IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA Fecha Recepción: 28/03/2025 Fecha de Muestreo: 18 de Marzo 2025 ID PCM: 59628 Tipo de Muestra: Carbón ID Cliente: Muestra Carbón 128 MW Fecha Análisis: 03/04/2025 Representatividad: Prueba a 128 MW Lugar de Muestreo: ND																																																									
RESULTADOS DEL ANÁLISIS <table border="1" style="width: 100%; border-collapse: collapse;"> <thead> <tr> <th>Parámetro</th> <th>NORMA</th> <th>Como Recibido</th> <th>Base Seca</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>Humedad Total (%)</td> <td>ASTM D 3302</td> <td>15,18</td> <td></td> </tr> <tr> <td>Humedad Residual (%)</td> <td>ASTM D 3173 /7582</td> <td>8,09</td> <td></td> </tr> <tr> <td>Cenizas (%)</td> <td>ASTM D 3174 /7582</td> <td>8,43</td> <td>9,94</td> </tr> <tr> <td>Materia Volátil (%)</td> <td>ASTM D 3175 /7582</td> <td>33,46</td> <td>39,45</td> </tr> <tr> <td>Carbono Fijo (%)</td> <td>ASTM D 3172</td> <td>42,93</td> <td>50,61</td> </tr> <tr> <td>Azufre(%)</td> <td>ASTM D 4239</td> <td>0,82</td> <td>0,97</td> </tr> <tr> <td>Poder Calorífico Superior (kcal/kg)</td> <td>ASTM D 5865</td> <td>5.687</td> <td>6.705</td> </tr> <tr> <td>Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)</td> <td>ASTM D 5865</td> <td>5.405</td> <td>6.477</td> </tr> <tr> <td>Carbono (%)</td> <td>ASTM D 5373</td> <td>61,01</td> <td>71,93</td> </tr> <tr> <td>Hidrógeno (%)</td> <td>ASTM D 5373</td> <td>5,47</td> <td>4,45</td> </tr> <tr> <td>Nitrógeno (%)</td> <td>ASTM D 5373</td> <td>1,24</td> <td>1,46</td> </tr> <tr> <td>Oxígeno (%)</td> <td>ASTM D 3180</td> <td>23,04</td> <td>11,26</td> </tr> </tbody> </table>						Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca	Humedad Total (%)	ASTM D 3302	15,18		Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	8,09		Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	8,43	9,94	Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,46	39,45	Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,93	50,61	Azufre(%)	ASTM D 4239	0,82	0,97	Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.687	6.705	Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.405	6.477	Carbono (%)	ASTM D 5373	61,01	71,93	Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,47	4,45	Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,24	1,46	Oxígeno (%)	ASTM D 3180	23,04	11,26
Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca																																																						
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	15,18																																																							
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	8,09																																																							
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	8,43	9,94																																																						
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,46	39,45																																																						
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,93	50,61																																																						
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,82	0,97																																																						
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.687	6.705																																																						
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.405	6.477																																																						
Carbono (%)	ASTM D 5373	61,01	71,93																																																						
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,47	4,45																																																						
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,24	1,46																																																						
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	23,04	11,26																																																						
OBSERVACIONES : La muestra fue preparada en PCM. El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de éstos elementos en el agua.																																																									
Responsable Verificación			Responsable Aprobación																																																						
 Consuelo Araya C. Jefe de Laboratorio			Ernesto Pérez de Arce G. Gerente General																																																						
NOTAS <ul style="list-style-type: none"> 1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante. 2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda. 3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente. 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo. 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente. 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos. 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados. 																																																									

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-121

Santiago, 3 de abril de 2025

Documento: 59307
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	18 de Marzo 2025
ID PCM	59629	Tipo de Muestra	Carbón
ID Cliente	Muestra Carbón 168 MW	Fecha Análisis	03/04/2025
Representatividad	Prueba a 168 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	15,26	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	7,50	
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	8,83	10,42
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,25	39,24
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,66	50,34
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,84	0,99
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.729	6.761
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.448	6.534
Carbono (%)	ASTM D 5373	60,68	71,61
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,45	4,42
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,26	1,48
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	22,94	11,08

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM.

El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General



NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-122

Santiago, 3 de abril de 2025

Documento: 59308
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	21 de Marzo 2025
ID PCM	59630	Tipo de Muestra	Carbón
ID Cliente	Muestra Carbón 208 MW	Fecha Análisis	03/04/2025
Representatividad	Prueba a 208 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	14,92	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	8,00	
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	7,91	9,29
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,72	39,64
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	43,45	51,07
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,84	0,99
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.839	6.863
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.558	6.635
Carbono (%)	ASTM D 5373	61,81	72,65
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,45	4,45
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,28	1,51
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	22,70	11,11

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM.

El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General



NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-123

Santiago, 3 de abril de 2025

Documento: 59309
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	21 de Marzo 2025
ID PCM	59631	Tipo de Muestra	Carbón
ID Cliente	Muestra Carbón 248 MW	Fecha Análisis	03/04/2025
Representatividad	Prueba a 248 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	15,74	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	7,74	
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	8,74	10,37
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,36	39,59
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,17	50,04
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,67	0,79
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.715	6.782
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.434	6.557
Carbono (%)	ASTM D 5373	60,18	71,42
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,46	4,39
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,24	1,47
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	23,72	11,57

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM.

El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General



NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-124

Santiago, 3 de abril de 2025

# Documento	59310
# O.C. Cliente:	4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	20 de Marzo 2025
ID PCM	59632	Tipo de Muestra	Carbón
ID Cliente	Muestra Carbón 289 MW	Fecha Análisis	03/04/2025
Representatividad	Prueba a 289 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	15,33	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	7,46	
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	8,08	9,54
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,82	39,94
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,77	50,52
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,77	0,91
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.802	6.852
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.519	6.623
Carbono (%)	ASTM D 5373	61,50	72,63
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,50	4,47
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,29	1,52
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	22,87	10,93

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM.

El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.

Responsable Verificación

Responsable Aprobación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General



NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-125

Santiago, 3 de abril de 2025

Documento: 59311
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	20 de Marzo 2025
ID PCM	59633	Tipo de Muestra	Carbón
ID Cliente	Muestra Carbón 329 MW	Fecha Análisis	03/04/2025
Representatividad	Prueba a 329 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	14,78	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	6,84	
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	9,84	11,55
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,47	39,28
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	41,90	49,17
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,78	0,91
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.691	6.679
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.415	6.455
Carbono (%)	ASTM D 5373	59,88	70,26
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,37	4,36
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,25	1,47
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	22,88	11,45

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM.

El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General



NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



 <p>PCM Ltda. Laboratorio de Combustibles Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl Padre Orellana 1421 - Santiago</p> <p>Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015</p>		<p>ISO 9001-2015 Nro Certificado: 3774 – Año 2008 Bureau Veritas</p>			
INFORME DE ANÁLISIS Nº COL-126					
Santiago, 3 de abril de 2025					
# Documento: 59312 # O.C. Cliente: 4700047514					
INFORMACIÓN DEL CLIENTE					
Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanriquez@colbun.cl
IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA					
Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	19 de Marzo 2025		
ID PCM	59634	Tipo de Muestra	Carbón		
ID Cliente	Muestra Carbón 382 MW	Fecha Análisis	03/04/2025		
Representatividad	Prueba a 382 MW	Lugar de Muestreo	ND		
RESULTADOS DEL ANÁLISIS					
Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca		
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	14,75			
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	6,86			
Cenizas (%)	ASTM D 3174 /7582	9,77	11,46		
Materia Volátil (%)	ASTM D 3175 /7582	33,26	39,02		
Carbono Fijo (%)	ASTM D 3172	42,22	49,52		
Azufre(%)	ASTM D 4239	0,77	0,90		
Poder Calorífico Superior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.717	6.706		
Poder Calorífico Inferior (kcal/kg)	ASTM D 5865	5.439	6.481		
Carbono (%)	ASTM D 5373	60,27	70,70		
Hidrógeno (%)	ASTM D 5373	5,39	4,38		
Nitrógeno (%)	ASTM D 5373	1,27	1,49		
Oxígeno (%)	ASTM D 3180	22,54	11,07		
OBSERVACIONES :					
La muestra fue preparada en PCM. El Hidrógeno y Oxígeno reportados en base "Como Recibido" incluyen el contenido de estos elementos en el agua.					
Responsable Verificación		Responsable Aprobación			
Consuelo Araya C. Jefe de Laboratorio		 Ernesto Pérez de Arce G. Gerente General			
NOTAS	1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante. 2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda. 3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente. 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo. 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente. 6.- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos. 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.				

Hoja 1 de 2



9.7.2 Análisis de cenizas

 <p>PCM Ltda. Laboratorio de Combustibles Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail gclarouy@pcmlab.te.cl Padre Orellana 1421 - Santiago <i>Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015</i></p>		<p>ISO 9001-2015 Nro Certificado: 3774 – Año 2008 Bureau Veritas</p>				
INFORME DE ANÁLISIS Nº COL- 127c						
Santiago, 22 de abril de 2025						
# Documento: 59313 # O.C. Cliente: 4700047514						
INFORMACIÓN DEL CLIENTE						
Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9	
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax		
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanriquez@colbun.cl	
IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA						
Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND			
ID PCM	59635	Tipo de Muestra	Cenizas			
ID Cliente	Muestra Cenizas 130 MW	Fecha Análisis	22/04/2025			
Representatividad	Prueba a 130 MW	Lugar de Muestreo	ND			
RESULTADOS DEL ANÁLISIS						
Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca			
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0,15				
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27				
LOI (%)	ASTM D 7348	1,14	1,14			
Carbono (%)	ASTM D 5373	2,98	2,99			
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	2,95	2,95			
OBSERVACIONES :						
La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible						
Responsable Verificación		Responsable Aprobación				
 Consuelo Araya C. Jefe de Laboratorio		Ernesto Pérez de Arce G. Gerente General				
NOTAS	1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante. 2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda. 3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente. 4. En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo. 5. En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente. 6. El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos. 7. PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.					Hoja 1 de 2



 PCM Ltda. Laboratorio de Combustibles Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl Padre Orellana 1421 - Santiago <i>Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015</i>		ISO 9001-2015 Nro Certificado: 3774 – Año 2008 Bureau Veritas	
INFORME DE ANÁLISIS			
		Nº COL-128c	
Santiago, 22 de abril de 2025			
INFORMACIÓN DEL CLIENTE Cliente: COLBÚN S.A. Dirección: AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes Comuna: Las Condes	Contacto Comercial : Rolando Manríquez Teléfono : 56-41-2861472 Giro : PROD. Y DIST. ENERGIA	RUT : 96.505.760-9 Fax : e-mail : rmanriquez@colbun.cl	# Documento : 59314 # O.C. Cliente : 4700047514
IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA			
Fecha Recepción : 28/03/2025 ID PCM : 59636 ID Cliente : Muestra Cenizas 165 MW Representatividad : Prueba a 165 MW	Fecha de Muestreo : ND Tipo de Muestra : Cenizas Fecha Análisis : 22/04/2025 Lugar de Muestreo : ND		
RESULTADOS DEL ANÁLISIS			
Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	1,43	1,43
Carbono (%)	ASTM D 5373	3,25	3,25
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	3,18	3,18
OBSERVACIONES :			
La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible			
Responsable Verificación		Responsable Aprobación	
Consuelo Araya C. Jefe de Laboratorio		 Ernesto Pérez de Arce G. Gerente General	
NOTAS	1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante. 2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda. 3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente. 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo. 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente. 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos. 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.		

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-129c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59315
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59637	Tipo de Muestra	Cenizas
ID Cliente	Muestra Cenizas 208 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 208 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	0,78	0,78
Carbono (%)	ASTM D 5373	2,97	2,97
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	2,91	2,92

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail ndarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-130c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59316
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59638	Tipo de Muestra	Cenizas
ID Cliente	Muestra Cenizas 248 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 248 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	0,79	0,79
Carbono (%)	ASTM D 5373	2,94	2,94
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	2,92	2,92

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-131c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59317
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59639	Tipo de Muestra	Cenizas
ID Cliente	Muestra Cenizas 289 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 289 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	1,12	1,13
Carbono (%)	ASTM D 5373	2,81	2,81
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	2,81	2,81

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-132c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59318
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59640	Tipo de Muestra	Cenizas
ID Cliente	Muestra Cenizas 329 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 329 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	0,73	0,73
Carbono (%)	ASTM D 5373	2,86	2,86
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	2,84	2,84

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-133c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59319
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59641	Tipo de Muestra	Cenizas
ID Cliente	Muestra Cenizas 382 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 382 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	< 0, 15	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0, 27	
LOI (%)	ASTM D 7348	1,21	1,21
Carbono (%)	ASTM D 5373	3,17	3,16
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	3,08	3,08

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-134c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59320
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59642	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 130 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 130 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,35	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	2,14	2,15
Carbono (%)	ASTM D 5373	4,41	4,42
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	4,29	4,31

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-135c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59321
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59643	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 165 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 165 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,31	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	3,40	3,41
Carbono (%)	ASTM D 5373	5,38	5,40
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	5,29	5,31

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail ndarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-136c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59322
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59644	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 208 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 208 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,74	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	4,63	4,67
Carbono (%)	ASTM D 5373	6,27	6,32
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	6,11	6,16

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-137c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59323
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59645	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 248 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 248 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,34	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	5,63	5,65
Carbono (%)	ASTM D 5373	7,41	7,43
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	7,09	7,12

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-138c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59324
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59646	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 289 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 289 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,27	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	4,60	4,61
Carbono (%)	ASTM D 5373	6,54	6,55
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	6,18	6,19

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio

Responsable Aprobación



Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

1. Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
2. El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
3. Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- 4.- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- 5.- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- 6.-El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- 7.- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail ndarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL-139c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59325
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGIA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59647	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 329 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 329 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,44	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	4,60	4,62
Carbono (%)	ASTM D 5373	6,63	6,66
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	6,34	6,37

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



PCM lab
GESTIÓN ENERGÉTICA

PCM Ltda.

Laboratorio de Combustibles
Fono 22551 69 83 - Fax 22551 74 55 - e-mail nadarrouy@pcmlab.tie.cl
Padre Orellana 1421 - Santiago

ISO 9001-2015
Nro Certificado: 3774 – Año 2008
Bureau Veritas

Certificada bajo los Estándares de la Norma ISO 9001-2015

INFORME DE ANÁLISIS

Nº COL- 140c

Santiago, 22 de abril de 2025

Documento: 59326
O.C. Cliente: 4700047514

INFORMACIÓN DEL CLIENTE

Cliente	COLBÚN S.A.	Contacto Comercial	Rolando Manríquez	RUT	96.505.760-9
Dirección	AV. APOQUINDO 4775, PISO 11 Las Condes	Teléfono	56-41-2861472	Fax	
Comuna	Las Condes	Giro	PROD. Y DIST. ENERGÍA	e-mail	rmanríquez@colbun.cl

IDENTIFICACIÓN DE LA MUESTRA

Fecha Recepción	28/03/2025	Fecha de Muestreo	ND
ID PCM	59648	Tipo de Muestra	Escoria
ID Cliente	Muestra Escoria 382 MW	Fecha Análisis	22/04/2025
Representatividad	Prueba a 382 MW	Lugar de Muestreo	ND

RESULTADOS DEL ANÁLISIS

Parámetro	NORMA	Como Recibido	Base Seca
Humedad Total (%)	ASTM D 3302	0,30	
Humedad Residual (%)	ASTM D 3173 /7582	< 0,27	
LOI (%)	ASTM D 7348	2,56	2,57
Carbono (%)	ASTM D 5373	4,91	4,93
Carbono Combustible (%)	ASTM D 6316	4,77	4,79

OBSERVACIONES :

La muestra fue preparada en PCM. Este informe reemplaza al emitido el 03-04-25, a solicitud del Cliente se realiza determinación de Carbono Combustible

Responsable Verificación

Consuelo Araya C.
Jefe de Laboratorio



Responsable Aprobación

Ernesto Pérez de Arce G.
Gerente General

NOTAS

- Los resultados reportados son válidos para la muestra ensayada, la que fue proporcionada por el solicitante.
- El informe de análisis no se debe reproducir sin la aprobación escrita del Laboratorio de PCM Ltda.
- Las opiniones e interpretaciones de los resultados se realizarán solo en el caso que el cliente lo solicite formalmente.
- En caso que PCM haya realizado el Servicio de Muestreo, se indicará en las observaciones del informe la fecha de muestreo, el lugar de muestreo, las condiciones ambientales del muestreo y el procedimiento de muestreo.
- En el caso en que PCM Ltda. subcontrate servicios de análisis será informado al cliente previamente.
- El informe válido se encuentra firmado y timbrado por los responsables, los informes en formato PDF no son definitivos.
- PCM no es responsable de los resultados reportados por el Cliente, cuando éstos pueden afectar la validez de los resultados.

Hoja 1 de 2



9.7.3 Análisis gases de combustión



4. RESULTADOS MEDICIÓN DE GASES

4.1. Carga 128 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 10

18 de marzo de 2025

Hora: 13:00 – 13:44

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	11,8	11,7	12,0	11,9
	CO ₂	%	9,00	8,85	8,75	8,80
	SO ₂	ppm	361	364	358	359
	CO	ppm	7,55	8,90	9,70	11,7
2	O ₂	%	13,3	12,6	12,4	12,5
	CO ₂	%	7,55	8,10	8,40	8,40
	SO ₂	ppm	303	328	341	340
	CO	ppm	14,8	14,0	14,5	14,1

Ensayo Entrada CAR 10

18 de marzo de 2025

Hora: 13:00 – 13:44

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	9,5	9,6	9,4	9,5
	CO ₂	%	10,3	10,3	10,2	10,1
2	SO ₂	ppm	454,5	525	524	561
	CO	ppm	7,4	7,6	7,3	9
3	O ₂	%	9,5	9,6	9,3	9,3
	CO ₂	%	10,2	10,2	10,6	10,3
4	SO ₂	ppm	547	552	560	559
	CO	ppm	8,2	9,6	9,7	9,4
3	O ₂	%	9,9	9,5	9,6	9,6
	CO ₂	%	9,9	10,3	10,2	10,3
3	SO ₂	ppm	471	526	557	556
	CO	ppm	8,0	6,9	9,2	9,1
4	O ₂	%	9,2	9,3	9,1	9,5
	CO ₂	%	10	10,4	10,6	10,3
4	SO ₂	ppm	545	556	564	554
	CO	ppm	8,3	9,8	9,6	9,4



Ensayo Salida CAR 20

18 de marzo de 2025

Hora: 15:00 – 15:46

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	11,3	11,4	11,6	11,3
	CO ₂	%	9,4	9,4	9,4	9,4
	SO ₂	ppm	297	344	363	371
	CO	ppm	9,4	8,8	8,1	7,0
2	O ₂	%	11,1	11,1	11,1	11,3
	CO ₂	%	9,3	9,5	9,4	9,3
	SO ₂	ppm	329	369	371	382
	CO	ppm	7,3	6,7	7,0	8,7

Ensayo Entrada CAR 20

18 de marzo de 2025

Hora: 15:00 – 15:46

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	8,8	9,1	9,0	9,2
	CO ₂	%	10,9	10,6	10,7	10,6
	SO ₂	ppm	441	490	453	451
	CO	ppm	6,0	6,4	7,1	6,7
2	O ₂	%	9,5	8,8	8,9	9,4
	CO ₂	%	10,4	11	10,8	10,4
	SO ₂	ppm	437	457	457	445
	CO	ppm	6,5	6,6	7,2	7,0
3	O ₂	%	9,0	9,2	9,5	9,0
	CO ₂	%	10,8	10,6	10,3	10,8
	SO ₂	ppm	465	458	498	435
	CO	ppm	8,1	7,5	6,4	7,1
4	O ₂	%	8,5	8,9	9,1	9,0
	CO ₂	%	11,3	10,9	10,7	10,8
	SO ₂	ppm	484	477	455	468
	CO	Ppm	7,1	6,5	5,5	6,1



4.2. Carga 168 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 20

18 de marzo de 2025

Hora: 18:00 – 19:00

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	9,85	9,65	9,55	9,50
	CO ₂	%	10,8	10,8	10,8	10,9
	SO ₂	ppm	437	439	445	442
	CO	ppm	12,5	12,4	12,6	13,1
2	O ₂	%	9,70	9,45	9,60	9,50
	CO ₂	%	10,8	11,0	10,9	11,0
	SO ₂	ppm	438	450	447	449
	CO	ppm	12,1	12,4	11,8	12,0

Ensayo Entrada CAR 20

18 de marzo de 2025

Hora: 18:00 – 19:00

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	8,35	8,10	8,15	8,55
	CO ₂	%	11,4	11,7	11,6	11,5
	SO ₂	ppm	379	383	366	364
	CO	ppm	9,65	9,45	9,40	9,15
2	O ₂	%	6,65	6,35	6,45	6,25
	CO ₂	%	13,0	13,1	13,3	13,6
	SO ₂	ppm	441	471	498	512
	CO	ppm	11,0	11,2	13,3	12,5
3	O ₂	%	7,05	6,70	6,60	6,65
	CO ₂	%	12,4	13,1	13,1	12,9
	SO ₂	ppm	461	514	522	517
	CO	ppm	9,80	13,1	12,1	12,5
4	O ₂	%	6,75	6,25	6,20	6,40
	CO ₂	%	13,0	13,3	13,4	13,3
	SO ₂	ppm	508	537	546	537
	CO	ppm	11,2	11,1	11,3	12,3



Ensayo Salida CAR 10

18 de marzo de 2025

Hora: 19:21 – 19:59

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	9,55	9,75	9,45	9,60
	CO ₂	%	10,9	10,8	11,0	10,9
	SO ₂	ppm	382	439	448	446
	CO	ppm	12,6	11,6	12,4	13,1
2	O ₂	%	9,70	9,60	9,75	9,55
	CO ₂	%	10,9	11,0	10,7	11,0
	SO ₂	ppm	439	449	441	446
	CO	ppm	12,0	12,8	13,0	13,4

Ensayo Entrada CAR 10

18 de marzo de 2025

Hora: 19:21 – 19:59

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	7,85	7,65	7,95	8,30
	CO ₂	%	11,9	11,9	11,7	11,5
	SO ₂	ppm	468	478	468	463
	CO	ppm	6,00	6,10	6,00	6,05
2	O ₂	%	6,30	6,35	5,95	6,10
	CO ₂	%	13,2	13,3	13,5	13,5
	SO ₂	ppm	513	541	561	559
	CO	ppm	6,90	7,05	7,70	7,35
3	O ₂	%	6,50	6,25	6,60	5,85
	CO ₂	%	13,1	13,4	13,1	13,5
	SO ₂	ppm	509	531	533	566
	CO	ppm	7,40	6,90	7,20	7,80
4	O ₂	%	6,35	6,35	6,40	6,15
	CO ₂	%	13,4	13,2	13,3	13,5
	SO ₂	ppm	520	552	555	567
	CO	ppm	6,15	7,35	6,85	7,40



4.3. Carga 370 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 10

19 de marzo de 2025

Hora: 19:30 – 20:24

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	7,95	8,05	7,80	8,00
	CO ₂	%	11,8	11,7	11,8	11,7
	SO ₂	ppm	496	489	499	497
	CO	ppm	25,1	26,7	27,1	26,5
2	O ₂	%	8,10	6,95	5,75	5,65
	CO ₂	%	11,8	12,3	13,8	13,9
	SO ₂	ppm	486	507	576	583
	CO	ppm	26,3	26,5	26,5	26,4

Ensayo Entrada CAR 10

19 de marzo de 2025

Hora: 19:30 – 20:24

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	3,55	3,55	3,50	3,55
	CO ₂	%	15,5	15,8	15,7	15,6
	SO ₂	ppm	645	649	645	629
	CO	ppm	5,25	7,10	5,65	7,50
2	O ₂	%	3,80	3,65	3,70	3,70
	CO ₂	%	15,5	15,6	15,6	15,6
	SO ₂	ppm	614	669	673	677
	CO	ppm	5,55	5,25	5,25	7,60
3	O ₂	%	3,75	3,60	3,55	3,70
	CO ₂	%	15,5	15,6	15,6	15,6
	SO ₂	ppm	650	677	679	678
	CO	ppm	4,30	5,15	4,15	5,60
4	O ₂	%	3,70	3,60	3,60	3,65
	CO ₂	%	15,5	15,6	15,7	15,6
	SO ₂	ppm	654	671	680	678
	CO	ppm	3,85	4,50	3,80	4,40



Ensayo Salida CAR 20

19 de marzo de 2025

Hora: 20:44 – 21:39

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	5,45	5,30	5,20	5,20
	CO ₂	%	14,2	14,3	14,4	14,2
	SO ₂	ppm	509	528	561	565
	CO	ppm	22,4	20,5	14,5	13,8
2	O ₂	%	5,20	5,35	5,05	5,15
	CO ₂	%	14,3	14,4	14,3	14,3
	SO ₂	ppm	575	582	591	579
	CO	ppm	2,50	1,55	3,50	0,25

Ensayo Entrada CAR 20

19 de marzo de 2025

Hora: 20:44 – 21:39

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	3,25	3,25	3,25	3,25
	CO ₂	%	16,0	15,6	15,9	16,1
	SO ₂	ppm	668	670	678	685
	CO	ppm	6,65	4,35	4,70	4,25
2	O ₂	%	3,40	3,20	3,20	3,20
	CO ₂	%	15,9	15,9	16,0	16,0
	SO ₂	ppm	680	685	692	679
	CO	ppm	6,90	4,75	11,7	6,60
3	O ₂	%	3,50	3,25	3,15	3,35
	CO ₂	%	15,8	16,0	16,1	16,1
	SO ₂	ppm	637	644	652	647
	CO	ppm	5,80	10,8	6,05	5,85
4	O ₂	%	3,55	3,25	3,10	3,15
	CO ₂	%	15,8	16,0	16,1	15,9
	SO ₂	ppm	596	594	588	621
	CO	ppm	5,05	5,65	6,55	8,20



4.4. Carga 329 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 20

20 de marzo de 2025

Hora: 03:15 – 04:08

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	5,60	5,75	5,85	5,55
	CO ₂	%	13,8	13,6	13,6	13,7
	SO ₂	ppm	383	377	384	394
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00
	O ₂	%	5,65	5,70	5,45	5,60
	CO ₂	%	13,6	13,6	13,7	13,7
2	SO ₂	ppm	417	428	432	449
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00

Ensayo Entrada CAR 20

20 de marzo de 2025

Hora: 03:15 – 04:08

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	3,85	3,80	3,80	3,85
	CO ₂	%	15,2	15,3	15,2	15,4
	SO ₂	ppm	679	683	679	683
	CO	ppm	2,50	3,25	2,40	2,45
	O ₂	%	3,90	4,00	3,75	3,70
	CO ₂	%	15,3	15,2	15,3	15,5
2	SO ₂	ppm	661	676	680	681
	CO	ppm	1,90	2,20	2,05	2,20
	O ₂	%	3,75	3,80	3,85	3,70
	CO ₂	%	15,4	15,5	15,3	15,3
	SO ₂	ppm	678	680	675	682
	CO	ppm	2,25	2,30	2,20	2,60
3	O ₂	%	3,95	3,75	3,75	3,60
	CO ₂	%	15,2	15,4	15,4	15,5
	SO ₂	ppm	652	679	680	684
	CO	ppm	2,25	2,15	2,35	2,25
4	O ₂	%	3,95	3,75	3,75	3,60
	CO ₂	%	15,2	15,4	15,4	15,5
	SO ₂	ppm	652	679	680	684
	CO	ppm	2,25	2,15	2,35	2,25



Ensayo Salida CAR 10

20 de marzo de 2025

Hora: 04:26 – 05:15

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	5,45	5,55	5,60	5,20
	CO ₂	%	13,8	13,7	13,5	13,4
	SO ₂	ppm	532	564	538	506
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00
2	O ₂	%	5,80	5,60	5,40	5,45
	CO ₂	%	13,5	13,7	13,9	13,7
	SO ₂	ppm	514	583	579	537
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00

Ensayo Entrada CAR 10

20 de marzo de 2025

Hora: 04:26 – 05:15

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	3,10	3,20	3,20	3,00
	CO ₂	%	16,0	15,9	15,9	16,0
	SO ₂	ppm	685	684	695	707
	CO	ppm	1,50	1,25	1,85	2,90
2	O ₂	%	4,10	3,40	3,10	3,10
	CO ₂	%	15,2	15,7	15,7	16,0
	SO ₂	ppm	526	691	706	708
	CO	ppm	1,55	1,30	1,55	1,55
3	O ₂	%	3,60	3,20	3,30	3,05
	CO ₂	%	15,5	15,8	15,7	16,1
	SO ₂	ppm	666	693	702	709
	CO	ppm	1,55	1,60	1,40	2,60
4	O ₂	%	3,20	3,20	3,15	3,15
	CO ₂	%	15,9	15,7	15,9	16,0
	SO ₂	ppm	659	680	702	704
	CO	ppm	2,40	1,25	1,70	1,70



4.5. Carga 289 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 10

20 de marzo de 2025

Hora: 19:21 – 20:13

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	6,55	6,55	6,65	6,60
	CO ₂	%	12,4	12,4	12,3	12,4
	SO ₂	ppm	391	392	391	395
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00
2	O ₂	%	6,80	6,55	6,60	6,55
	CO ₂	%	12,2	12,5	12,6	12,4
	SO ₂	ppm	396	401	405	400
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00

Ensayo Entrada CAR 10

20 de marzo de 2025

Hora: 19:21 – 20:13

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	4,80	4,75	4,80	4,95
	CO ₂	%	14,3	14,2	14,1	14,5
	SO ₂	ppm	612	594	592	592
	CO	ppm	3,45	3,80	3,70	3,75
2	O ₂	%	5,00	5,05	5,00	4,90
	CO ₂	%	13,9	14,0	14,0	14,2
	SO ₂	ppm	575	590	583	584
	CO	ppm	3,15	3,10	3,40	3,30
3	O ₂	%	5,00	5,00	4,80	4,95
	CO ₂	%	14,0	14,0	14,0	14,1
	SO ₂	ppm	558	576	580	570
	CO	ppm	3,20	2,75	2,90	2,75
4	O ₂	%	5,05	4,95	5,00	5,10
	CO ₂	%	13,9	14,0	14,0	13,9
	SO ₂	ppm	570	574	571	572
	CO	ppm	2,95	2,85	3,00	3,00



Ensayo Salida CAR 20

20 de marzo de 2025

Hora: 20:31 – 21:24

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	6,75	6,60	6,70	6,75
	CO ₂	%	12,3	12,4	12,3	12,3
	SO ₂	ppm	488	516	517	516
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00
2	O ₂	%	6,70	6,65	6,80	6,70
	CO ₂	%	12,5	12,5	12,3	12,3
	SO ₂	ppm	498	491	468	445
	CO	ppm	0,00	0,00	0,00	0,00

Ensayo Entrada CAR 20

20 de marzo de 2025

Hora: 20:31 – 21:24

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	5,90	5,80	5,80	5,95
	CO ₂	%	13,1	13,3	13,3	13,1
	SO ₂	ppm	591	596	603	617
	CO	ppm	2,80	2,75	2,45	2,45
2	O ₂	%	6,20	6,00	6,00	5,70
	CO ₂	%	12,9	13,1	13,1	13,3
	SO ₂	ppm	612	590	589	577
	CO	ppm	2,15	2,00	1,85	1,80
3	O ₂	%	6,20	5,95	5,95	6,05
	CO ₂	%	13,1	13,0	13,2	13,1
	SO ₂	ppm	572	590	595	593
	CO	ppm	2,80	3,25	2,80	2,80
4	O ₂	%	6,60	6,05	5,95	5,85
	CO ₂	%	13,0	13,0	13,1	13,1
	SO ₂	ppm	578	593	599	600
	CO	ppm	2,60	2,60	2,50	2,60



4.6. Carga 209 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 20

21 de marzo de 2025

Hora: 10:30 – 11:22

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	8,60	8,40	8,35	8,55
	CO ₂	%	11,5	11,7	11,7	11,7
	SO ₂	ppm	341	343	338	333
	CO	ppm	1,10	1,05	0,95	1,10
2	O ₂	%	8,60	8,55	8,45	8,55
	CO ₂	%	11,6	11,5	11,7	11,5
	SO ₂	ppm	334	334	338	340
	CO	ppm	1,05	1,25	0,95	1,75

Ensayo Entrada CAR 20

21 de marzo de 2025

Hora: 10:30 – 11:22

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	5,90	5,85	6,05	6,00
	CO ₂	%	13,6	13,5	13,3	13,4
	SO ₂	ppm	493	493	490	491
	CO	ppm	3,40	3,50	3,45	2,90
2	O ₂	%	6,40	6,10	5,75	6,20
	CO ₂	%	13,2	13,5	13,6	13,3
	SO ₂	ppm	477	486	495	487
	CO	ppm	3,60	3,40	2,95	3,20
3	O ₂	%	6,15	6,05	6,10	6,10
	CO ₂	%	13,2	13,1	13,2	13,4
	SO ₂	ppm	482	485	482	483
	CO	ppm	3,20	3,20	2,70	2,55
4	O ₂	%	6,05	6,10	5,80	5,90
	CO ₂	%	13,3	13,5	13,1	13,5
	SO ₂	ppm	491	481	464	460
	CO	ppm	3,30	3,15	3,30	3,25



Ensayo Salida CAR 10

21 de marzo de 2025

Hora: 11:39 – 12:30

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	9,05	9,10	8,80	9,00
	CO ₂	%	11,1	11,1	11,2	11,3
	SO ₂	ppm	391	427	440	433
	CO	ppm	0,55	1,15	0,35	0,45
2	O ₂	%	9,05	9,00	9,00	9,15
	CO ₂	%	11,1	11,2	11,1	11,3
	SO ₂	ppm	410	427	411	403
	CO	ppm	0,40	0,55	0,55	0,40

Ensayo Entrada CAR 10

21 de marzo de 2025

Hora: 11:39 – 12:30

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	6,40	6,40	6,25	6,40
	CO ₂	%	13,1	13,1	13,2	13,1
	SO ₂	ppm	511	493	489	467
	CO	ppm	4,95	4,55	4,45	3,85
	O ₂	%	6,25	6,30	5,90	5,95
2	CO ₂	%	13,3	13,2	13,4	13,3
	SO ₂	ppm	485	497	503	495
	CO	ppm	4,00	4,15	4,20	3,95
	O ₂	%	6,50	6,55	6,70	6,35
3	CO ₂	%	12,9	12,9	12,7	13,1
	SO ₂	ppm	488	489	497	496
	CO	ppm	4,15	4,30	3,75	3,85
4	O ₂	%	6,30	6,30	6,25	6,30
	CO ₂	%	13,2	13,1	13,2	13,2
	SO ₂	ppm	489	491	498	495
	CO	ppm	3,70	3,45	3,65	3,60



4.7. Carga 249 MW. A continuación, se adjuntan los resultados en base seca obtenidos en los puntos de medición:

Ensayo Salida CAR 10

21 de marzo de 2025

Hora: 14:30 – 15:23

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	7,40	7,70	7,70	7,80
	CO ₂	%	12,6	12,3	12,8	12,5
	SO ₂	ppm	404	393	396	394
	CO	ppm	0,50	0,40	0,45	0,50
2	O ₂	%	7,90	7,75	7,75	7,85
	CO ₂	%	12,4	12,5	12,3	12,4
	SO ₂	ppm	228	372	421	437
	CO	ppm	0,35	0,65	0,10	0,55

Ensayo Entrada CAR 10

21 de marzo de 2025

Hora: 14:30 – 15:23

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	4,40	4,90	4,95	4,80
	CO ₂	%	14,9	14,4	14,6	14,6
	SO ₂	ppm	563	554	528	543
	CO	ppm	3,35	3,70	3,45	3,05
2	O ₂	%	4,95	4,95	4,90	4,80
	CO ₂	%	14,5	14,5	14,6	14,6
	SO ₂	ppm	524	531	531	532
	CO	ppm	3,85	3,35	3,30	3,70
3	O ₂	%	5,15	4,80	4,65	4,80
	CO ₂	%	14,3	14,6	14,8	14,6
	SO ₂	ppm	543	533	534	532
	CO	ppm	2,95	3,30	3,30	3,25
4	O ₂	%	4,60	4,75	5,00	5,10
	CO ₂	%	14,7	14,8	14,4	14,3
	SO ₂	ppm	530	532	520	512
	CO	ppm	3,10	3,50	3,10	3,35



Ensayo Salida CAR 20

21 de marzo de 2025

Hora: 15:42 – 16:30

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	7,60	7,45	7,50	7,60
	CO ₂	%	12,6	12,6	12,7	12,5
	SO ₂	ppm	483	499	488	470
	CO	ppm	0,30	0,75	0,50	0,35
2	O ₂	%	7,50	7,40	7,50	7,65
	CO ₂	%	12,7	12,6	12,7	12,5
	SO ₂	ppm	457	443	423	404
	CO	ppm	0,70	0,50	0,50	0,00

Ensayo Entrada CAR 20

21 de marzo de 2025

Hora: 15:42 – 16:30

Puerto	Distancia	cm	80	150	220	300
1	O ₂	%	4,70	4,65	4,90	4,90
	CO ₂	%	14,8	14,6	14,5	14,6
	SO ₂	ppm	528	504	498	498
	CO	ppm	2,75	2,75	2,70	2,95
2	O ₂	%	5,10	4,80	5,05	4,85
	CO ₂	%	14,4	14,5	14,4	14,4
	SO ₂	ppm	542	574	572	572
	CO	ppm	6,30	7,00	6,65	6,25
3	O ₂	%	5,20	4,75	4,60	4,70
	CO ₂	%	14,3	14,7	14,8	14,6
	SO ₂	ppm	534	580	582	572
	CO	ppm	6,55	5,70	5,40	4,60
4	O ₂	%	5,05	5,00	5,10	4,90
	CO ₂	%	14,4	14,5	14,5	14,5
	SO ₂	ppm	534	554	573	570
	CO	ppm	5,15	5,25	5,20	4,35

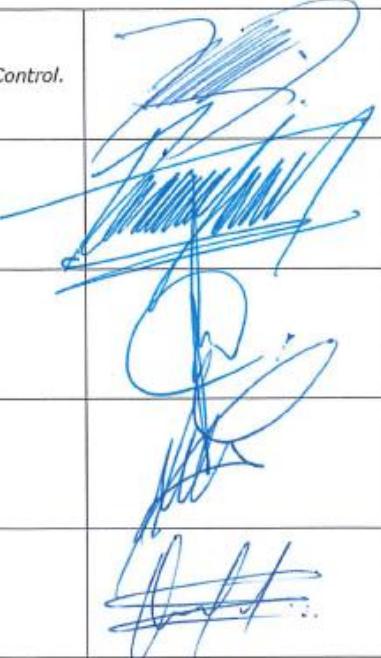


9.8 Actas de ensayos

ESTUDIOS ELECTRICOS  ENsayos de consumo específico			
ACTA DE ENSAYOS DE CONSUMO ESPECÍFICO			
Fecha	18/03/2025 al 21/03/2025	Empresa	Colbún S.A.
ID Proyecto	EE-2024-127	Ubicación	Comuna Coronel, Región del Bío-Bío
Central	Central Térmica Santa María - Unidad TV		
Responsables durante la prueba			
Empresa	Nombre	Firmas	
Colbún S.A. (Coordinado)	Wenceslao Panayotopulos Paiva - Jefe Área de Operaciones.		
	Julián Larrea Moraga - Ingeniero Especialista Subgerencia de Sistemas Eléctricos.		
	Camilo Caro Rodríguez - Ingeniero de Estudios.		
	Alexis Sepúlveda Olivares - Ingeniero de Procesos del Área Gestión de Activos.		
	Ramón Pérez Mellado - Jefe de Turno.		
	Jorge Soto Ruiz - Jefe de Turno.		
	José Candia Cid - Operador Sala de Control.		
www.estudios-electricos.com			

Figura 9.46 – Actas de Ensayos Consumo Específico (1 de 5)



ESTUDIOS ELECTRICOS  ENSAYOS DE CONSUMO ESPECÍFICO		
Colbún S.A. (Coordinado)	Claudio Contreras Rivera - Operador Sala de Control.	
	Renato Gaete - Asistente de Operaciones.	
	Michael Ormeño - Asistente de Operaciones.	
	Yanko Zúñiga - Asistente de Operaciones.	
	Luis Gutiérrez - Asistente de Operaciones.	
Estudios Eléctricos	Federico Garcia - Experto Técnico.	
	Gonzalo Espinoza	

www.estudios-electricos.com

Figura 9.47 – Actas de Ensayos Consumo Específico (2 de 5)



ESTUDIOS ELECTRICOS 
ENSAYOS DE CONSUMO ESPECÍFICO

Datos de la unidad

Potencia aparente nominal [MVA]	468	Corriente de estator nominal [A]	15011
Tensión de estator nominal [kV]	18	Factor de potencia nominal	0.85
Potencia activa máxima [MW]	373.99 MW	Corriente de campo nominal [A]	2444
Mínimo Técnico [MW]	128 MW	Tensión de campo nominal [V]	750

Datos de la prueba

Estado previo de la unidad	Despachada	Arranque de la unidad (fecha-hora)	18/03/2025 -
Inicio de prueba CEN	18/03/2025 13:00 Hs	Fin de prueba CEN	16:30 Hs (21/03/2025)
Protocolo aplicable	EE-EN-2025-0146 Rev. A Combustible carbón	Desvíos del protocolo	Si

Prueba	Estado de carga	Inicio período de prueba	Fin período de prueba	Observaciones
1	Mínimo Técnico: 128 MW	18/03 13:00 Hs	18/03 15:30 Hs	(1)
2	1º nivel de carga: 168 MW	18/03 18:00 Hs	18/03 20:00 Hs	-
3	Potencia Máxima: 380 MW	19/03 20:00 Hs	19/03 22:00 Hs	(2)
4	5º nivel de carga: 329 MW	20/03 03:15 Hs	20/03 05:15 Hs	-
5	4º nivel de carga: 289 MW	20/03 19:20 Hs	20/03 21:20 Hs	-
6	2º nivel de carga: 208 MW	21/03 10:30 Hs	21/03 12:30 Hs	-
7	3º nivel de carga: 249 MW	21/03 14:30 Hs	21/03 16:30 Hs	-

Nota:

- (1) La prueba se extiende 30 minutos más para finalizar mediciones en gases de combustión.
- (2) Colbún define un nuevo de valor de potencia máxima objetivo de 380 MW.

www.estudios-electricos.com

Figura 9.48 – Actas de Ensayos Consumo Específico (3 de 5)



ESTUDIOS ELECTRICOS 
ENsayos de consumo específico

Instrumental

Magnitud	Descripción de equipos y punto de conexión
Potencia bruta y factor de potencia	ION 8600 – Nº Serie: MT-0904A079-01
Potencia SSAA	ION 8600 – Nº Serie: MT-0904A077-01
Potencia Neta	Paño J1: ION 8650 – Nº Serie: MW-2303B894-02 Paño J2: ION 8650 – Nº Serie: MW-2303B890-02
Presión de vapor sobrecalenteadoo	Transmisores <ul style="list-style-type: none">• 10LBA21CP001• 10LBA22CP001
Temp. de vapor sobrecalenteadoo	Transmisores <ul style="list-style-type: none">• 10LBA10CT001, 10LBA10CT002 y 10LBA10CT003• 10LBA20CT001, 10LBA20CT002 y 10LBA20CT003
Presión de vapor recalentado	Transmisores <ul style="list-style-type: none">• 10LBC41CP001• 10LBC42CP001• 10LBB10CP001• 10LBB20CP001
Temp. de vapor recalentado	Transmisores <ul style="list-style-type: none">• 10LBB10CT001, 10LBB10CT002 y 10LBB10CT003• 10LBB20CT001, 10LBB20CT002 y 10LBB20CT003
Presión en el condensador	Transmisores <ul style="list-style-type: none">• 10MAG10CP001• 10MAG10CP002• 10MAG10CP003

www.estudios-electricos.com

Figura 9.49 – Actas de Ensayos Consumo Específico (4 de 5)



ESTUDIOS ELECTRICOS 
ENSAYOS DE CONSUMO ESPECÍFICO

Valores preliminares

En la siguiente tabla se presentan los valores promedio sin corrección de la potencia bruta de la unidad bajo prueba, obtenidos durante el desarrollo de las pruebas de consumo específico:

Prueba Test-run	1	2	3	4	5	6	7
Potencia Bruta [MW]	127.5	167.1	378.8	327.8	288.0	207.2	248.0

Observaciones

Desvíos del protocolo: Colbún define un nuevo de valor de potencia máxima objetivo de 380 MW.

Modalidad de las pruebas: La prueba de potencia máxima se realiza en **modalidad teledirigida, en horario diurno y nocturno**.

Desarrollo de la prueba: Las pruebas de Consumo Específico se realizaron en 7 niveles de carga (128 MW, 168 MW, 208 MW, 249 MW, 289 MW, 329 MW y 380 MW).

En total se registraron 7 test-run de 2 horas cada uno. La unidad logra controlar su potencia de manera estable en cada periodo de prueba. La regulación de frecuencia estuvo deshabilitada durante la prueba. Por otra parte, debido a las condiciones del sistema a la hora de realizar la prueba, la unidad operó en cada test-run con un factor de potencia de aproximadamente 0.965.

Los servicios auxiliares quedan alimentados únicamente desde la Unidad a través del transformador de SSAA 10BBT01.

Estabilidad durante las pruebas: Se observó operación estable de la unidad en los siete niveles de carga ensayados. El análisis preciso de la estabilidad en todas las variables establecidas será realizado en el informe final.

Comentarios: Se verificó sincronización horaria. Los medidores de potencia bruta, SSAA de la unidad y medidores de potencia neta (Paños J1 y J2) se encuentran sincronizados. Se verificó la tasa de muestreo de 1 minuto en todos los medidores.

Colbún entregó la totalidad de los registros digitales de esta prueba. La entrega se compone de tres archivos de distintas fuentes: registros de variables eléctricas (Potencia bruta, potencia de SS.AA y potencia neta), sistema DCS de planta y variables meteorológicas.

Queda pendiente de entrega por parte de Colbún los resultados del análisis de combustible (carbón), cenizas volante y escoria y mediciones de gases de combustión en los CARs.

De acuerdo a lo informado por Colbún, las muestras de carbón y cenizas se envían a laboratorio externo para su análisis el día 26/03 y los resultados tienen un plazo de entrega 15 días hábiles. Por otra parte, los resultados de las mediciones de gases en los CARs tienen plazo de entrega 20 días hábiles.

Conclusiones: Se realizó con éxito la medida en todos los períodos bajo pruebas. Se obtuvieron los datos necesarios para realizar el cálculo formal del valor de Consumo Específico.



Esta página ha sido dejada en blanco intencionalmente.