

BIBLIOGRAFÍA

- Agencia EFE (2020). *Bolivia prevé 4000 millones de dólares por venta de gas a Brasil.*
<https://www.efe.com/efe/america/economia/bolivia-preve-4-000-millones-de-dolares-por-venta-gas-a-brasil-hasta-2026/20000011-4190112>
- Agencia Nacional de Hidrocarburos. (2017). *Ficha Técnica de Plantas que Operan en Bolivia*
- Amine Best Practices Group. (2007). *Amine Basic Practices Guidelines*. s.n.
- Andina S. A. (2001). *Términos y condiciones generales de servicio de compresión.*
 Planta de Compresión Rio Grande.
- Andina S.A. (2001). *Términos y condiciones generales de servicio de compresión.*
 Planta de Compresión de Rio Grande.
- AspenTech. (2017). *Getting Started With Relative Economics in Aspen HYSYS*. Aspen Technology.
- Association Gas Processors Suppliers. (2004). *Gas Processors Suppliers Association-GPSA Engineering Data Book*. Gas Processors Suppliers Association.
- Azarang, M. R. Garcia, E. (1996). *Simulación y Análisis de modelos estocásticos*. McGraw-Hill/Interamericana De Mexico.
- Bryan Research & Engineering, Inc. (2015). *Sour Gas Processing: Removing Undesirable Components from Gases and Liquids*. BRE Group.
- Calle, M. (2010). *Principios de Ingeniería de Gas Natural*. (2^a ed.). Uvirtual Centro de excelencia.
- Calle, M. (2010). *Tratamiento de Gas Natural*. (2^a ed.). Uvirtual Centro de excelencia.
- Campbell, J. M. (1992). *Gas Conditioning and Processing*. Campbell Petroleum Series.

- Causin, *et al.*, (2011). *A survey of process flow sheet modifications for energy efficient CO₂ capture*. Elsevier.
- Causins, A. Wardhaygh, L. T. Feron, P. H.M. (2011). International Journal of Greenhouse Gas Control. *A survey of process flow sheet modifications for energy CO₂ capture from flue gases using chemical absorption*. 605-619.
- Climate-Data.Org. (25 de abril de 2020). Yapacaní Clima. <https://es.climate-data.org/location/4729/>.
- Cohen, J. C. (2017). *Opex y Como realizar su estimación en proyectos de ingeniería* [Monografía]. <https://es.slideshare.net/juancohen/qu-es-el-opex-y-cmp-realizar-su-estimacion-en-proyectos-de-ingenieria>
- Comisión. (2003). *Guía del Análisis Costes-Beneficios de los Proyectos de Inversión*. s.n.
- Contechs-Proyectos Emitidos. (2010). *Proyectos Anteriores*. s.n.
- Energy Management System. (2011). *UL Management Systems. Implementing ISO 50001 - Energy Management System*. s.n.
- Erdmann, E., Ale Ruiz, L., Martinez, J., Gutierrez, J. P., y Tarifa, E. (2012). Endulzamiento de Gas Natural con Aminas, Simulación del Proceso y Análisis de Sensibilidad Paramétrico *Avances en Ciencia e Ingeniería*, 3(4), 89-102
- Exterran Energy Solutions. (2010). *Process Flow Diagram Amine Unit - PFD Exterran*. s.n.
- Exterran Energy Solutions. (2011). *Contrato de Servicio de Instalación Montaje y puesta en marcha de la planta Dewpoint y la planta de aminas para la ampliación de la planta de tratamiento de gas Yapacaní*. s.n.
- Fullana, C. Urquia, E. (2019). *Los modelos de simulación: Una herramienta multidisciplinaria de investigación*. Universidad Pontificia de Comillas.

Gobierno Autónomo Departamental Santa Cruz. (23 de abril de 2020). Municipio Yapacaní-Tercera Sección Municipal de la Provincia Ichilo.
[http://www.santacruz.gob.bo/sczturistica/ichilo/municipio/yapacani/datos/30000151.](http://www.santacruz.gob.bo/sczturistica/ichilo/municipio/yapacani/datos/30000151)

Google. (s.f.-a). [Bolivia]. Recuperado el 21 de mayo de 2020 de <https://goo.gl/maps>

Google. (s.f.-b). [Yapacaní]. Recuperado el 21 de mayo de 2020 de <https://goo.gl/maps>

Guo, B. Ghalambor, A. (2005). *Natural Gas Engineering Handbook*. Gulf Publishing Company.

Gutiérrez, J. P. Sosa, L. Riveros, A. Erdman, E. (2013). *Diseño del Proceso de Endulzamiento de Gas Natural, Simulación y Comparación*. Universidad Nacional de Salta.

Haydary, J. (2019). *Chemical Design and Simulation*. Wiley.

Himmelblau, D. M. Bischoff, K. B. (1992). *Análisis y Simulación de procesos*. Reverte.

Hyprotech Hysys. (2020) *Property Package Descriptions*. Hyprotech.

Incorporations,Aspentech. (2012). *Chemical Engineering Simulations in Aspen HYSYS V8.8*. s.n.

Inelectra. (2008). *Guía sobre los contaminantes en el gas natural*. s.n.

International Energy Agency. (2016). *Indicadores de Eficiencia Energetica; Fundamentos Estadísticos*. OECD.

ISO. (2011). *Energy Management Systems - Requirements with guidance for use*. CEN/CENELEC.

Jaeheun, J. (2016). *Design, Modeling and Optimization of Modified MDEA Scrubbing Process*. Seoul National University.

- Jung, J. Han, C. y Jeong, Y.S. (2014). *Annual Meeting-Improved CO₂ Capture Process: Rich Vapor Recompression with Split Flow*. AlChE.
- Lannnig, E. J. el al., (1994). *Hydrocarbon Processing Reduce Amine Plant Solvent Losses*. Gulf Publishing Co.
- Lefort, A. (2007). *Metodología General de Preparación y Evaluación de Proyectos*.
- Lijó, Jose, A., Sotomayor, Juan, C., (2008). *Compuestos de Azufre en el Gas Natural y su remoción con Alcanolaminas Terciarias*. GPA. Estudios y Servicios Petroleros S.R.L.
- Londoño, C. E. Villegas, S. E. (2015). *Evaluación del efecto de diferentes formulaciones de aminas sobre el desempeño de una Planta de endulzamiento*. Universidad Industrial de Santander.
- Mariaca, E. (2002). Relaciones Energéticas Bolivia-Brasil. *Historia de los descubrimientos del gas y os contratos de exportación como marco de la propuesta de una nueva ley de hidrocarburos*. Foro de Bolivia sobre Medio Ambiente y Desarrollo. 1(1), 3-16
- Martinez, J. Vidal, J. M. (2001). *Economia Mundial*. McGrawHill.
- Mitra, S. A. (s.f.). *Technical Report on Gas Sweetening by Amines*. Petrofac Engineering.
- Mokhatab, S. Poe, W. A. Speight, J. G. (2006). *Handbook of Natural Gas Transmission and Procesing*. Elsevier.
- Perry, R.H. Green, D. W. Maloney, J.O. (1997). *Perry's Chemical Engineers HandBook*. McGrawHill.
- Raynal, J., Gomez, A., Caillat, B., y Haroun, Y. (2013). CO₂ Capture Cost Reduction. *Oil & Gas Science and Technology* 68(6), 1093-1108.
- Reddy, S. (15 de enero de 2004). *Improved Split Flow Process and Apparatus*. WO 2004 /005818 A2 US.

- Reddy, S. (5 de Julio de 2007). *Integrated compressor/Stripper configurations and methods*. WO 2007 /075466 US.
- Reuters (2021) *Bolivia firma contrato de venta de gas natural con MTGAS de Brasil*.
<https://www.reuters.com/article/energia-bolivia-gas-idARL2N2NJ2UX>
- Rochelle, G. T. Oyenekan, B. A. (8 de marzo de 2011). *Regeneration of an Aqueous Solution From an Acid Gas Absorportion Process by Matrix Stripping*. US 2008/0127831 A1 US.
- Santillana, J. Salina, J. (2015). *Estimación del contenido de agua el gas natural por medio de correlaciones* [Imagen].
<https://www.ssecoconsulting.com/estimacionacuten-del-contenido-del-agua-en-el-gas-natural.html>
- Sanz, S. B. (2021). *Implantación de las Normas ISO 50001 y EA 005 en una concesión de largo recorrido de transporte de viajeros por carretera*. Universidad Politécnica de Madrid.
- Sapag, J. M. (2007). *Evaluación de Proyectos Guía de Ejercicios Problemas y Soluciones*. McGraw-Hill, 3a. ed.
- Secretaría del Ozono. ONU Medio Ambiente. (2019). *Programa de las Naciones Unidas para el Medio Ambiente*. (13^a ed.). ONUM.
- Serrano, J. (2011). *Matemática financiera y evaluación de proyectos*. Universidad de los Andes.
- Sheilan, M., Spooner, B., & van Hoorn, E. (2008). *Amine Treating and Sour Water Stripping*. Amine Experts.
- Vera, R. A. Valdivia, L. M. (2019). *Simulación en estado estacionario de las desacidificación del gas natural*. Universidad Nacional de San Agustín de Arequipa.

- Villarreal. Infante, A. (1993). *Evaluación Financiera de Proyectos de Inversión.* Barcelona. Grupo Norma.
- Villegas, C. E. (2015). *Evaluación del efecto de diferentes formulaciones de aminas sobre el desempeño de una Planta de Endulzamiento.* Universidad Industrial de Santander.
- YPFB Andina S.A. (2011). De Sararenda a Boa-X1. *Explora*, 1(2), 1-27.
- YPFB Andina S.A. (2019). *Memoria Anual – Abril 2018/Marzo 2019.*
- YPFB Andina S.A. (2021). *Ubicación Geográfica – Áreas Operadas* [Imagen]. <https://ypfbandina.com.bo/pagina/areasoperadas/Mg/Mg/d2ViX21lbVfbml2ZWwx>
- YPFB Andina S.A. (30 enero de 2020). *Áreas Operadas.* [https://ypfb-andina.com.bo/pagina/areas -operadas.](https://ypfb-andina.com.bo/pagina/areas-operadas)
- YPFB Andina S.A. (s.f.). Campo Yapacaní. Recuperado el 25 de mayo de 2020 de [http://www.ypfb-andina.com.bo/index.php/nuestras-operaciones/areasoperadas.](http://www.ypfb-andina.com.bo/index.php/nuestras-operaciones/areasoperadas)
- YPFB ANDINA. (2013). *Memoria YPFB Andina 2013.* s.n.
- YPFB ANDINA. (2019). *Memoria YPFB Andina 2019.* s.n.

ANEXOS

ANEXO A

CONTRATO DE SERVICIO DE AMPLIACIÓN DE LA PLANTA DE
TRATAMIENTO DE YAPACANÍ

Exterran
Carretera Al Norte Km. 9.5
Santa Cruz Bolivia

Telefono: (591 3) 3443631
Fax: (591 3) 31 344 3737

Martes, 23 de Noviembre de 2010

www.exterран.com

Señores.

EMPRESA PETROLERA YPFB ANDINA S.A.

Ate. Rodrigo Toro

Presente.-

Ref.- SERVICIO DE AMPLIACION DE CAPACIDAD DE PROCESAMIENTO PLANTA DE TRATAMIENTO DE GAS DE YAPACANI ANDI-GIC-151/09

Estimado Rodrigo,

Exterran Bolivia SRL., comunica que el monto a facturar por el EPC. "SERVICIO DE AMPLIACION DE CAPACIDAD DE PROCESAMIENTO PLANTA DE TRATAMIENTO DE GAS YAPACANI – ANDI-GIC-151/09", es de USD 11.842.028,23 – el mismo incluye impuestos de ley.

El item Engineering & Project Mgt. USD 1.693.777,29 debe ser pagado a EESLP cuenta corriente en USA, YPFB-ANDINA S.A. se deberá hacer cargo de los impuestos por remesas al exterior y/o cualquier otro impuesto de ley.

Agradeciendo desde ya vuestra gentileza, nos despedimos y quedamos en disposición para cualquier consulta o aclaración que crean conveniente.

Cualquier consulta y/o aclaración, estamos a su disposición.

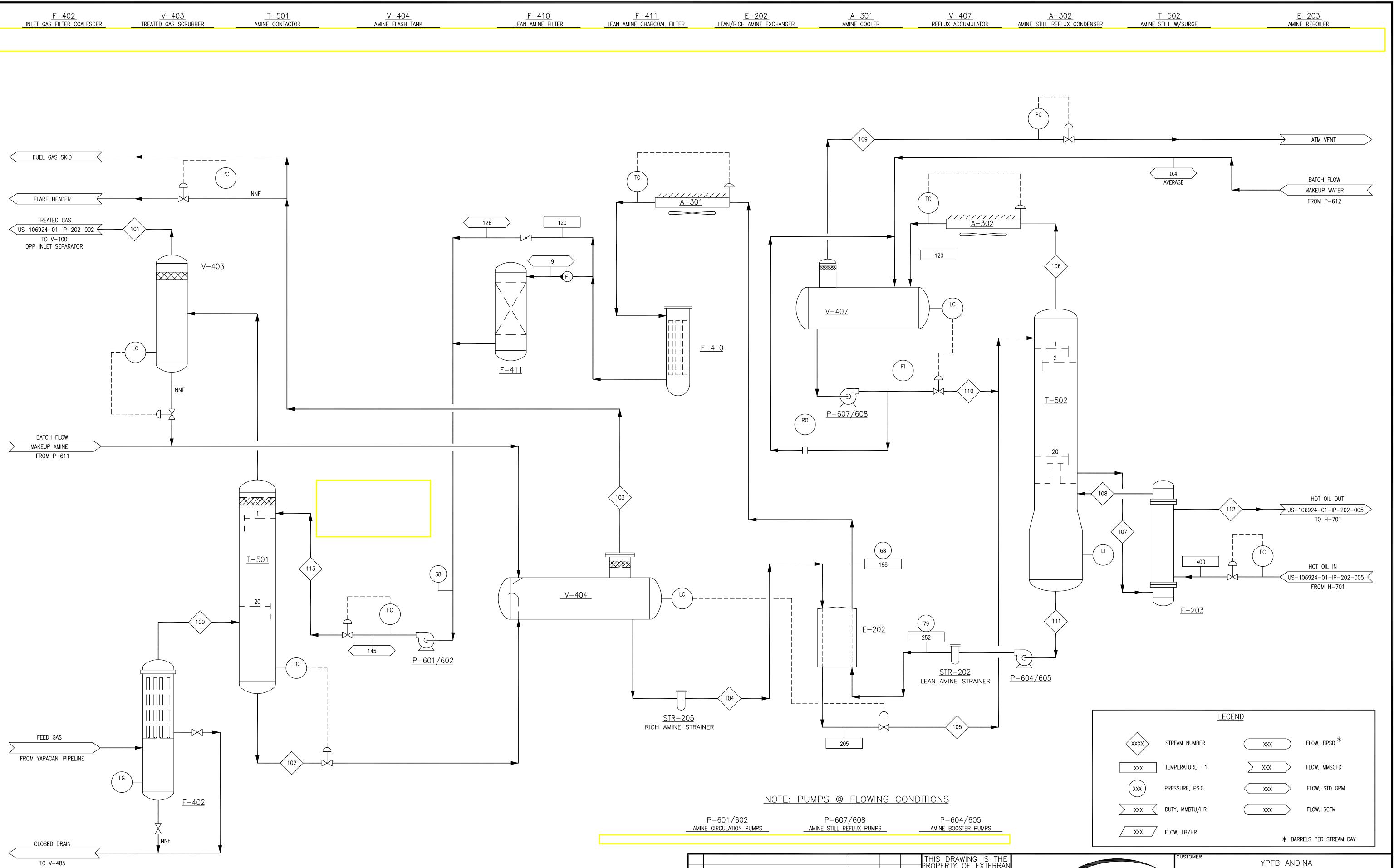
Atentamente.

Raul Alvarez
Gerente General

Exterran Bolivia SRL.

ANEXO B

DIAGRAMA DE FLUJO DEL PROCESO UNIDAD DE AMINA – PLANTA
DE YAPACANÍ



A	ISSUED FOR DESIGN	11/17/10	J.E.	WSC
REV.	DESCRIPTION	DATE	BY	CK
REVISIONS				
THIS DRAWING IS THE PROPERTY OF EXTRERRAN AND IS NOT TO BE USED FOR ANY PURPOSE OTHER THAN THAT FOR WHICH IT IS SPECIFICALLY FURNISHED				

16666 Northchase Drive
Houston, Texas 77060 281-836-7000

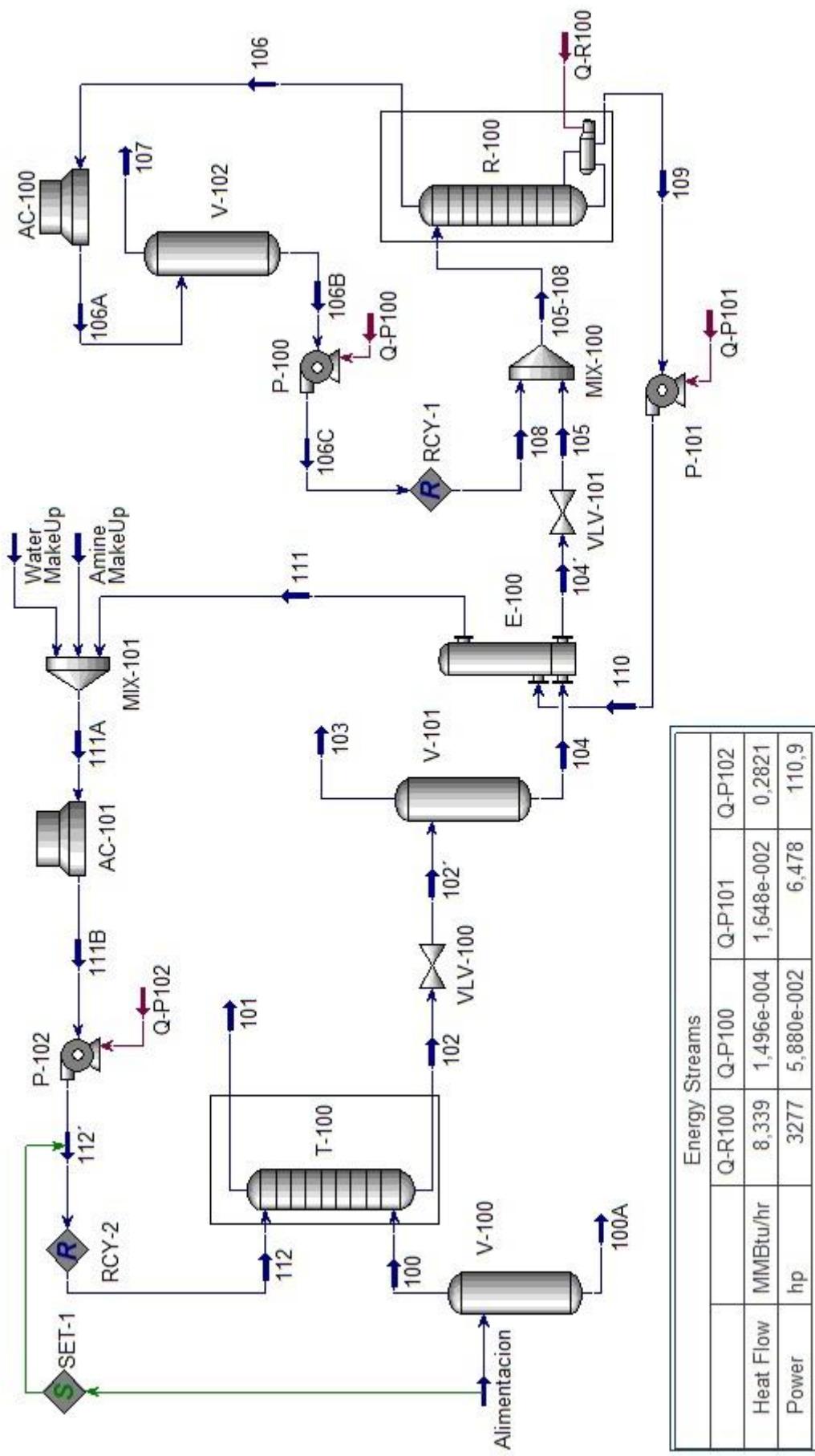


CUSTOMER	YPFB ANDINA YAPACANI
TITLE	PROCESS FLOW DIAGRAM AMINE UNIT
DRAWN J.E.	DATE 11/10/10
APPROVED WSC	SCALE NTS
REV. A	NO. REQ'D
DRAWING NO. US-106924-01-IP-202-001	SHT. NO. 1 OF 2

ANEXO C

PLANTA BASE - DFP Y REPORTE DE LA SIMULACIÓN EN HYSYS V8.8

DFP: UNIDAD DE AMINA – PLANTA DE YAPACANÍ



1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Planta Base_Unidad de Amina_Planta de Yapacani.hsc					
2		Unit Set:	Energy Analysis1					
3		Date/Time:	Fri Oct 01 10:53:45 2021					
4	Workbook: Case (Main)							
5								
6								
7								
8								
9								
10								
11	Material Streams							
12	Fluid Pkg: All							
13	Name	Alimentacion	100	100A	112			
14	Vapour Fraction	0.9999	1.0000	0.0000	0.0000			
15	Temperature (F)	86.20	86.20	86.20	122.2			
16	Pressure (psia)	1214	1214	1214	1212			
17	Molar Flow (MMSCFD)	16.0	16.0	2.36e-003	18.0			
18	Mass Flow (lb/hr)	3.425e+004	3.424e+004	4.681	6.550e+004			
19	Heat Flow (MMBtu/hr)	8.494	8.497	-3.735e-003	-13.74			
20	CO2 Composition(mole %)	7.905	7.906	0.2484	8.682e-003			
21	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	139.0000	138.9994	0.0006	0.1719			
22	Name	102	102'	103	104			
23	Vapour Fraction	0.0000	0.0012	1.0000	0.0000			
24	Temperature (F)	150.7	150.5	150.5	150.5			
25	Pressure (psia)	1214	104.7	104.7	104.7			
26	Molar Flow (MMSCFD)	19.3	19.3	2.26e-002	19.3			
27	Mass Flow (lb/hr)	7.150e+004	7.150e+004	52.01	7.145e+004			
28	Heat Flow (MMBtu/hr)	-14.04	-14.04	1.449e-002	-14.05			
29	CO2 Composition(mole %)	6.434	6.434	15.49	6.423			
30	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	136.1535	136.1535	0.3852	135.7683			
31	Name	105	108	105-108	106			
32	Vapour Fraction	0.0214	0.0000	0.0177	1.0000			
33	Temperature (F)	193.8	112.9	192.3	209.6			
34	Pressure (psia)	41.70	41.70	41.70	25.00			
35	Molar Flow (MMSCFD)	19.3	1.10	20.3	2.41			
36	Mass Flow (lb/hr)	7.145e+004	2177	7.362e+004	8296			
37	Heat Flow (MMBtu/hr)	-10.98	-1.686	-12.66	1.394			
38	CO2 Composition(mole %)	6.423	6.149e-002	6.080	51.29			
39	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	135.7683	0.0741	135.8424	135.6713			
40	Name	106A	107	106B	106C			
41	Vapour Fraction	0.5446	1.0000	0.0000	0.0000			
42	Temperature (F)	112.8	112.8	112.8	112.9			
43	Pressure (psia)	24.48	24.48	24.48	41.70			
44	Molar Flow (MMSCFD)	2.41	1.31	1.10	1.10			
45	Mass Flow (lb/hr)	8296	6119	2177	2177			
46	Heat Flow (MMBtu/hr)	-1.061	0.6250	-1.686	-1.686			
47	CO2 Composition(mole %)	51.29	94.14	6.150e-002	6.150e-002			
48	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	135.6713	135.5972	0.0741	0.0741			
49	Name	111	Water MakeUp	Amine MakeUp	111A			
50	Vapour Fraction	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
51	Temperature (F)	210.4	208.4	208.4	210.4			
52	Pressure (psia)	83.70	83.70	83.70	83.70			
53	Molar Flow (MMSCFD)	17.9	9.11e-002	0.000	18.0			
54	Mass Flow (lb/hr)	6.533e+004	180.2	0.0000	6.551e+004			
55	Heat Flow (MMBtu/hr)	-8.777	-0.1221	0.0000	-8.899			
56	CO2 Composition(mole %)	8.688e-003	0.0000	0.0000	8.644e-003			
57	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	0.1711	0.0000	0.0000	0.1711			
58								
59								
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 1 of 5			

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Planta Base_Unidad de Amina_Planta de Yapacani.hsc					
2		Unit Set:	Energy Analysis1					
3		Date/Time:	Fri Oct 01 10:53:45 2021					
4	Workbook: Case (Main) (continued)							
5	Material Streams (continued)			Fluid Pkg: All				
6								
7								
8								
9								
10								
11	Name	112'						
12	Vapour Fraction	0.0000						
13	Temperature (F)	122.2						
14	Pressure (psia)	1212						
15	Molar Flow (MMSCFD)	18.0						
16	Mass Flow (lb/hr)	6.551e+004						
17	Heat Flow (MMBtu/hr)	-13.74						
18	CO2 Composition(mole %)	8.644e-003						
19	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	0.1711						
20	Compositions				Fluid Pkg: All			
21								
22	Name	Alimentacion	100	100A	112 101			
23	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0404	0.0404	0.0000	0.0000 0.0438			
24	Comp Mole Frac (CO2)	0.0790	0.0791	0.0025	0.0001 0.0019			
25	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000 0.0000			
26	Comp Mole Frac (Methane)	0.8559	0.8560	0.0014	0.0000 0.9268			
27	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0106	0.0106	0.0000	0.0000 0.0115			
28	Comp Mole Frac (Propane)	0.0054	0.0054	0.0000	0.0000 0.0059			
29	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0009	0.0009	0.0000	0.0000 0.0009			
30	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0024	0.0024	0.0000	0.0000 0.0026			
31	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0007	0.0007	0.0000	0.0000 0.0008			
32	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0011	0.0011	0.0000	0.0000 0.0012			
33	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0011	0.0011	0.0000	0.0000 0.0012			
34	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0014	0.0014	0.0000	0.0000 0.0016			
35	Comp Mole Frac (H2O)	0.0011	0.0009	0.9961	0.8440 0.0019			
36	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0494 0.0000			
37	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.1064 0.0000			
38	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.1571 0.0000			
39	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.3833 0.0000			
40	Name	102	102'	103	104 104'			
41	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0222	0.0000 0.0000			
42	Comp Mole Frac (CO2)	0.0643	0.0643	0.1549	0.0642 0.0642			
43	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000 0.0000			
44	Comp Mole Frac (Methane)	0.0010	0.0010	0.7815	0.0001 0.0001			
45	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0073	0.0000 0.0000			
46	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0025	0.0000 0.0000			
47	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000 0.0000			
48	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0001	0.0000 0.0000			
49	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000 0.0000			
50	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000 0.0000			
51	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0003	0.0000 0.0000			
52	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0001	0.0000 0.0000			
53	Comp Mole Frac (H2O)	0.7888	0.7888	0.0309	0.7897 0.7897			
54	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0462	0.0462	0.0000	0.0463 0.0463			
55	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0996	0.0996	0.0000	0.0997 0.0997			
56	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1439	0.1439	0.0000	0.1440 0.1440			
57	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3512	0.3512	0.0000	0.3514 0.3514			
58								
59								
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 2 of 5			

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Planta Base_Unidad de Amina_Planta de Yapacani.hsc					
2		Unit Set:	Energy Analysis1					
3		Date/Time:	Fri Oct 01 10:53:45 2021					
4	Workbook: Case (Main) (continued)							
5								
6								
7								
8								
9	Compositions (continued)							
10								
11	Name	105	108	105-108	106	109		
12	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
13	Comp Mole Frac (CO2)	0.0642	0.0006	0.0608	0.5129	0.0001		
14	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
15	Comp Mole Frac (Methane)	0.0001	0.0000	0.0001	0.0007	0.0000		
16	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
17	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
18	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
19	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
20	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
21	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
22	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
23	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
24	Comp Mole Frac (H2O)	0.7897	0.9990	0.8010	0.4862	0.8433		
25	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0463	0.0000	0.0438	0.0000	0.0497		
26	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0997	0.0004	0.0943	0.0002	0.1070		
27	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1440	0.0002	0.1398	0.0001	0.1575		
28	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3514	0.0024	0.3411	0.0006	0.3843		
29	Name	106A	107	106B	106C	110		
30	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
31	Comp Mole Frac (CO2)	0.5129	0.9414	0.0006	0.0006	0.0001		
32	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
33	Comp Mole Frac (Methane)	0.0007	0.0013	0.0000	0.0000	0.0000		
34	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
35	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
36	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
37	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
38	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
39	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
40	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
41	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000		
42	Comp Mole Frac (H2O)	0.4862	0.0573	0.9990	0.9990	0.8433		
43	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0497		
44	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0002	0.0000	0.0004	0.0004	0.1070		
45	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.0001	0.0000	0.0002	0.0002	0.1575		
46	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.0006	0.0000	0.0024	0.0024	0.3843		
47								
48								
49								
50								
51								
52								
53								
54								
55								
56								
57								
58								
59								
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 3 of 5			

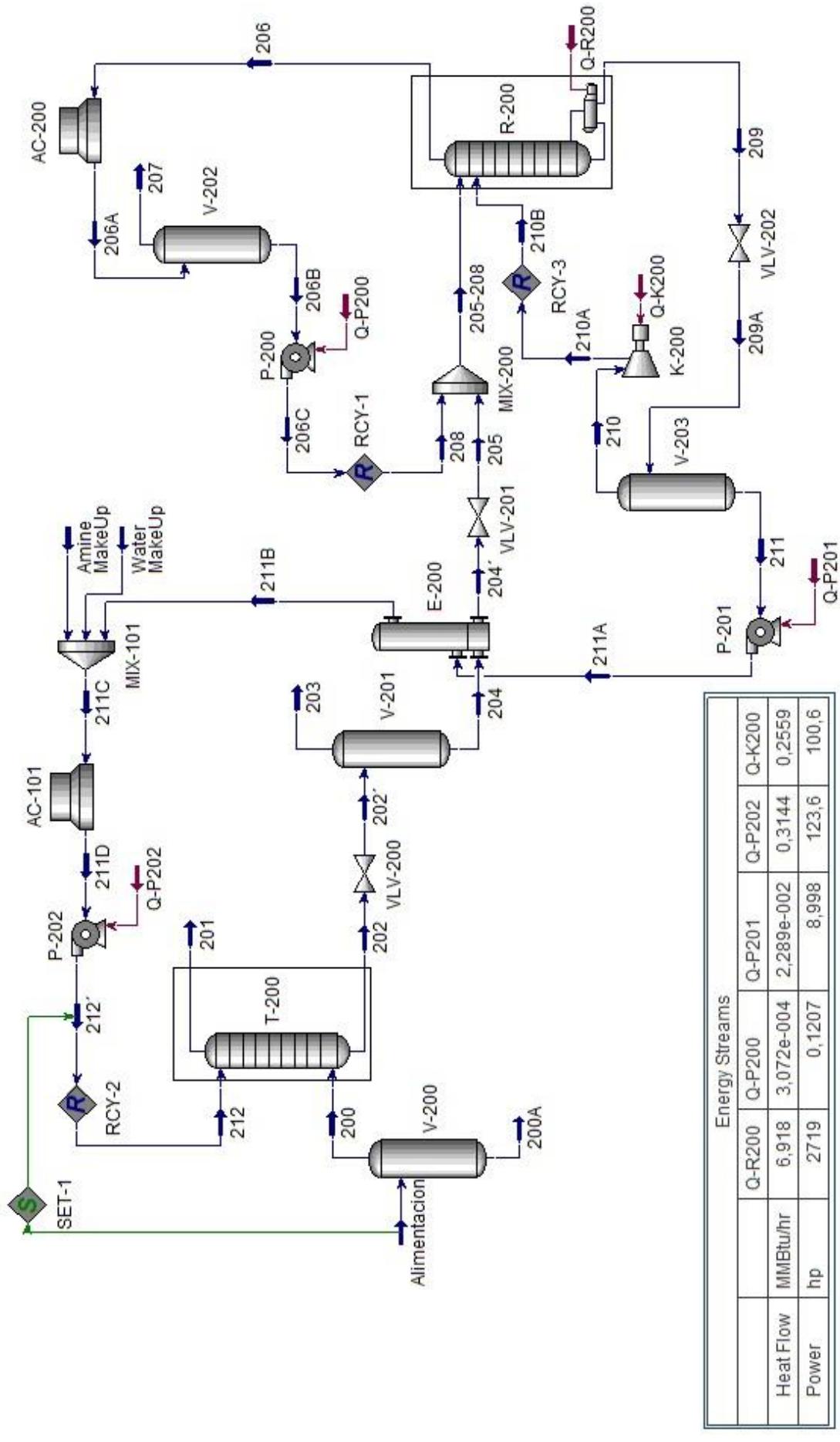
1	 Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingenieria La Paz - Bolivia	Case Name:	Planta Base_Unidad de Amina_Planta de Yapacani.hsc					
2		Unit Set:	Energy Analysis1					
3		Date/Time:	Fri Oct 01 10:53:45 2021					
4	Workbook: Case (Main) (continued)							
5								
6								
7								
8								
9	Compositions (continued)							
10								
11	Name	111	Water MakeUp	Amine MakeUp	111A			
12	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
13	Comp Mole Frac (CO2)	0.0001	0.0000	0.0000	0.0001			
14	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
15	Comp Mole Frac (Methane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
16	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
17	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
18	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
19	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
20	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
21	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
22	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
23	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
24	Comp Mole Frac (H2O)	0.8433	1.0000	0.0000	0.8441			
25	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0497	0.0000	0.5000	0.0494			
26	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.1070	0.0000	0.5000	0.1064			
27	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1575	0.0000	0.4687	0.1571			
28	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3843	0.0000	0.5313	0.3833			
29	Name	112'						
30	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000						
31	Comp Mole Frac (CO2)	0.0001						
32	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000						
33	Comp Mole Frac (Methane)	0.0000						
34	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000						
35	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000						
36	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000						
37	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000						
38	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000						
39	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000						
40	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000						
41	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000						
42	Comp Mole Frac (H2O)	0.8441						
43	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0494						
44	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.1064						
45	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1571						
46	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3833						
47	Energy Streams				Fluid Pkg: All			
48								
49	Name	Q-R100	Q-P100	Q-P101	Q-P102			
50	Heat Flow (MMBtu/hr)	8.339	1.496e-004	1.648e-002	0.2821			
51	Power (hp)	3277	5.880e-002	6.478	110.9			
52	Unit Ops							
53								
54	Operation Name	Operation Type	Feeds	Products	Ignored Calc Level			
55	V-100	Separator	Alimentacion	100A	No 500.0			
56				100				
57	V-101	Separator	102'	104	No 500.0			
58				103				
59	V-102	Separator	106A	106B	No 500.0			
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 4 of 5			

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>		Case Name:	Planta Base_Unidad de Amina_Planta de Yapacani.hsc			
2			Unit Set:	Energy Analysis1			
3			Date/Time:	Fri Oct 01 10:53:45 2021			
4	Workbook: Case (Main) (continued)						
5	Unit Ops (continued)						
6	Operation Name	Operation Type	Feeds	Products	Ignored		
7	V-102	Separator		107	No		
8	T-100	Absorber	112	102	No		
9			100	101			
10	VLV-100	Valve	102	102'	No		
11	VLV-101	Valve	104'	105	No		
12	E-100	Heat Exchanger	104	104'	No		
13			110	111			
14			105	105-108			
15	MIX-100	Mixer	108		No		
16			111	111A			
17	MIX-101	Mixer	Water MakeUp		No		
18			Amine MakeUp				
19			105-108	109			
20	R-100	Reboiled Absorber	Q-R100	106	No		
21			106	106A			
22	AC-100	Air cooler	111A	111B	No		
23			106B	106C			
24			Q-P100				
25	P-100	Pump	109	110	No		
26			Q-P101				
27	P-101	Pump	111B	112'	No		
28			Q-P102				
29			106C	108	No		
30	RCY-1	Recycle	112'	112	No		
31			SET-1				
32	RCY-2	Recycle	106C	108	No		
33			112	112	No		
34	SET-1	Set			No		
35					500.0		
36							
37							
38							
39							
40							
41							
42							
43							
44							
45							
46							
47							
48							
49							
50							
51							
52							
53							
54							
55							
56							
57							
58							
59							
60	Aspen Technology Inc.		Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)		Page 5 of 5		

ANEXO D

TECNOLOGÍA 1 - DFP Y REPORTE DE LA SIMULACIÓN EN HYSYS V8.8

DFP: INCORPORACIÓN DE VAPOR RE-COMPRIMIDO



1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Tecnología 1_Incorporación de Vapor Recomprimido.hsc					
2		Unit Set:	Energy Analysis1					
3		Date/Time:	Fri Oct 01 11:18:13 2021					
4	Workbook: Case (Main)							
5								
6								
7								
8								
9								
10								
11	Material Streams							
12	Fluid Pkg: All							
13	Name	Alimentacion	200	200A	212			
14	Vapour Fraction	0.9999	1.0000	0.0000	0.0000			
15	Temperature (F)	86.20	86.20	86.20	124.6			
16	Pressure (psia)	1214	1214	1214	1212			
17	Molar Flow (MMSCFD)	16.0	16.0	2.36e-003	21.6			
18	Mass Flow (lb/hr)	3.425e+004	3.424e+004	4.681	7.270e+004			
19	Heat Flow (MMBtu/hr)	8.494	8.497	-3.735e-003	-18.87			
20	CO2 Composition(mole %)	7.905	7.906	0.2484	7.682e-003			
21	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	139.0000	138.9993	0.0006	0.1819			
22	Name	202	202'	203	204			
23	Vapour Fraction	0.0000	0.0012	1.0000	0.0000			
24	Temperature (F)	149.0	148.8	148.8	148.8			
25	Pressure (psia)	1214	104.7	104.7	104.7			
26	Molar Flow (MMSCFD)	22.8	22.8	2.63e-002	22.8			
27	Mass Flow (lb/hr)	7.872e+004	7.872e+004	58.54	7.866e+004			
28	Heat Flow (MMBtu/hr)	-19.21	-19.21	1.692e-002	-19.22			
29	CO2 Composition(mole %)	5.459	5.459	13.03	5.451			
30	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	136.7589	136.7589	0.3770	136.3818			
31	Name	205	208	205-208	206			
32	Vapour Fraction	0.0046	0.0000	0.0029	1.0000			
33	Temperature (F)	182.2	117.6	181.0	207.6			
34	Pressure (psia)	41.50	59.70	41.50	25.00			
35	Molar Flow (MMSCFD)	22.8	1.05	23.8	2.39			
36	Mass Flow (lb/hr)	7.866e+004	2092	8.075e+004	8281			
37	Heat Flow (MMBtu/hr)	-17.00	-1.611	-18.61	1.380			
38	CO2 Composition(mole %)	5.451	5.459e-002	5.212	51.86			
39	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	136.3818	0.0632	136.4450	136.2933			
40	Name	206A	207	206B	206C			
41	Vapour Fraction	0.5580	1.0000	0.0000	0.0000			
42	Temperature (F)	117.5	117.5	117.5	117.7			
43	Pressure (psia)	23.05	23.05	23.05	59.70			
44	Molar Flow (MMSCFD)	2.39	1.34	1.06	1.06			
45	Mass Flow (lb/hr)	8281	6183	2098	2098			
46	Heat Flow (MMBtu/hr)	-0.9729	0.6433	-1.616	-1.616			
47	CO2 Composition(mole %)	51.86	92.90	5.454e-002	5.454e-002			
48	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	136.2933	136.2300	0.0633	0.0633			
49	Name	211B	Water MakeUp	Amine MakeUp	211C			
50	Vapour Fraction	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
51	Temperature (F)	184.4	208.4	208.4	184.5			
52	Pressure (psia)	83.70	83.70	83.70	83.70			
53	Molar Flow (MMSCFD)	21.4	0.114	0.000	21.6			
54	Mass Flow (lb/hr)	7.247e+004	225.2	0.0000	7.270e+004			
55	Heat Flow (MMBtu/hr)	-15.02	-0.1527	0.0000	-15.17			
56	CO2 Composition(mole %)	7.714e-003	0.0000	0.0000	7.673e-003			
57	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)	0.1817	0.0000	0.0000	0.1817			
58								
59								
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 1 of 6			

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Tecnología 1_Incorporación de Vapor Recomprimido.hsc						
2		Unit Set:	Energy Analysis1						
3		Date/Time:	Fri Oct 01 11:18:13 2021						
4	Workbook: Case (Main) (continued)								
5									
6									
7									
8									
9									
10									
11	Material Streams (continued)								
12	Name	212'	209A	210	211	210A			
13	Vapour Fraction		0.0000	0.0664	1.0000	0.0000			
14	Temperature (F)		124.4	218.8	218.8	404.5			
15	Pressure (psia)		1212	14.70	14.70	32.00			
16	Molar Flow (MMSCFD)		21.6	23.0	1.53	21.4			
17	Mass Flow (lb/hr)		7.270e+004	7.550e+004	3025	7.247e+004			
18	Heat Flow (MMBtu/hr)		-18.88	-11.92	0.9024	-12.82			
19	CO2 Composition(mole %)		7.673e-003	8.075e-003	1.315e-002	7.714e-003			
20	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)		0.1817	0.2037	0.0220	0.1817			
21	Name	210B							
22	Vapour Fraction		1.0000						
23	Temperature (F)		404.5						
24	Pressure (psia)		32.00						
25	Molar Flow (MMSCFD)		1.52						
26	Mass Flow (lb/hr)		3024						
27	Heat Flow (MMBtu/hr)		1.158						
28	CO2 Composition(mole %)		3.106e-002						
29	Comp Molar Flow (CO2) (lbmole/hr)		0.0520						
30	Compositions								
31	Name	Alimentacion	200	200A	212	201			
32	Comp Mole Frac (Nitrogen)		0.0404	0.0404	0.0000	0.0000			
33	Comp Mole Frac (CO2)		0.0790	0.0791	0.0025	0.0001			
34	Comp Mole Frac (H2S)		0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
35	Comp Mole Frac (Methane)		0.8559	0.8560	0.0014	0.0000			
36	Comp Mole Frac (Ethane)		0.0106	0.0106	0.0000	0.0000			
37	Comp Mole Frac (Propane)		0.0054	0.0054	0.0000	0.0000			
38	Comp Mole Frac (i-Butane)		0.0009	0.0009	0.0000	0.0000			
39	Comp Mole Frac (n-Butane)		0.0024	0.0024	0.0000	0.0000			
40	Comp Mole Frac (i-Pentane)		0.0007	0.0007	0.0000	0.0000			
41	Comp Mole Frac (n-Pentane)		0.0011	0.0011	0.0000	0.0000			
42	Comp Mole Frac (n-Hexane)		0.0011	0.0011	0.0000	0.0000			
43	Comp Mole Frac (n-Heptane)		0.0014	0.0014	0.0000	0.0000			
44	Comp Mole Frac (H2O)		0.0011	0.0009	0.9961	0.8687			
45	Comp Mole Frac (DEAmine)		0.0000	0.0000	0.0000	0.0415			
46	Comp Mole Frac (MDEAmine)		0.0000	0.0000	0.0000	0.0000			
47	Master Comp Mass Frac (DEAmine)		0.0000	0.0000	0.0000	0.1422			
48	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)		0.0000	0.0000	0.0000	0.3480			
49									
50									
51									
52									
53									
54									
55									
56									
57									
58									
59									
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 2 of 6				

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Tecnología 1_Incorporación de Vapor Recomprimido.hsc			
2		Unit Set:	Energy Analysis1			
3		Date/Time:	Fri Oct 01 11:18:13 2021			
4	Workbook: Case (Main) (continued)					
5	Compositions (continued)					
6						
7						
8						
9						
10						
11	Name	202	202'	203	204	204'
12	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0229	0.0000	0.0000
13	Comp Mole Frac (CO2)	0.0546	0.0546	0.1303	0.0545	0.0545
14	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
15	Comp Mole Frac (Methane)	0.0010	0.0010	0.8056	0.0001	0.0001
16	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0075	0.0000	0.0000
17	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0026	0.0000	0.0000
18	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
19	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0001	0.0000	0.0000
20	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
21	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
22	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0003	0.0000	0.0000
23	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0001	0.0000	0.0000
24	Comp Mole Frac (H2O)	0.8203	0.8203	0.0305	0.8212	0.8212
25	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0393	0.0393	0.0000	0.0393	0.0393
26	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0848	0.0848	0.0000	0.0849	0.0849
27	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1313	0.1313	0.0000	0.1314	0.1314
28	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3214	0.3214	0.0000	0.3216	0.3216
29	Name	205	208	205-208	206	209
30	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
31	Comp Mole Frac (CO2)	0.0545	0.0005	0.0521	0.5186	0.0001
32	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
33	Comp Mole Frac (Methane)	0.0001	0.0000	0.0001	0.0009	0.0000
34	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
35	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
36	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
37	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
38	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
39	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
40	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
41	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
42	Comp Mole Frac (H2O)	0.8212	0.9991	0.8291	0.4803	0.8767
43	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0393	0.0000	0.0376	0.0000	0.0390
44	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0849	0.0003	0.0811	0.0001	0.0842
45	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1314	0.0002	0.1280	0.0000	0.1369
46	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3216	0.0020	0.3133	0.0005	0.3352
47						
48						
49						
50						
51						
52						
53						
54						
55						
56						
57						
58						
59						
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 3 of 6	

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Tecnología 1_Incorporación de Vapor Recomprimido.hsc			
2		Unit Set:	Energy Analysis1			
3		Date/Time:	Fri Oct 01 11:18:13 2021			
4	Workbook: Case (Main) (continued)					
5	Compositions (continued)					
6	Fluid Pkg: All					
7	Name	206A	207	206B	206C	211A
8	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
9	Comp Mole Frac (CO2)	0.5186	0.9290	0.0005	0.0005	0.0001
10	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
11	Comp Mole Frac (Methane)	0.0009	0.0016	0.0000	0.0000	0.0000
12	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
13	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
14	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
15	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
16	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
17	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
18	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
19	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
20	Comp Mole Frac (H2O)	0.4803	0.0694	0.9991	0.9991	0.8680
21	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0418
22	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0001	0.0000	0.0003	0.0003	0.0902
23	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.0000	0.0000	0.0002	0.0002	0.1427
24	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.0005	0.0000	0.0020	0.0020	0.3491
25	Name	211B	Water MakeUp	Amine MakeUp	211C	211D
26	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
27	Comp Mole Frac (CO2)	0.0001	0.0000	0.0000	0.0001	0.0001
28	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
29	Comp Mole Frac (Methane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
30	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
31	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
32	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
33	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
34	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
35	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
36	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
37	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
38	Comp Mole Frac (H2O)	0.8680	1.0000	0.0000	0.8687	0.8687
39	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0418	0.0000	0.5000	0.0415	0.0415
40	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0902	0.0000	0.5000	0.0897	0.0897
41	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1427	0.0000	0.4687	0.1422	0.1422
42	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3491	0.0000	0.5313	0.3480	0.3480
43						
44						
45						
46						
47						
48						
49						
50						
51						
52						
53						
54						
55						
56						
57						
58						
59						
60	Aspen Technology Inc.	Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)			Page 4 of 6	

1	 <p>Universidad Mayor de San Andres Facultad de Ingeniería La Paz - Bolivia</p>	Case Name:	Tecnología 1_Incorporación de Vapor Recomprimido.hsc	
2		Unit Set:	Energy Analysis1	
3		Date/Time:	Fri Oct 01 11:18:13 2021	

Workbook: Case (Main) (continued)

9	Compositions (continued)					Fluid Pkg:	All
11	Name	212'	209A	210	211	210A	
12	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
13	Comp Mole Frac (CO2)	0.0001	0.0001	0.0001	0.0001	0.0001	
14	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
15	Comp Mole Frac (Methane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
16	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
17	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
18	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
19	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
20	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
21	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
22	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
23	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	
24	Comp Mole Frac (H2O)	0.8687	0.8767	0.9995	0.8680	0.9995	
25	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0415	0.0390	0.0000	0.0418	0.0000	
26	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0897	0.0842	0.0003	0.0902	0.0003	
27	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.1422	0.1369	0.0002	0.1427	0.0002	
28	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.3480	0.3352	0.0023	0.3491	0.0023	
29	Name	210B					
30	Comp Mole Frac (Nitrogen)	0.0000					
31	Comp Mole Frac (CO2)	0.0003					
32	Comp Mole Frac (H2S)	0.0000					
33	Comp Mole Frac (Methane)	0.0000					
34	Comp Mole Frac (Ethane)	0.0000					
35	Comp Mole Frac (Propane)	0.0000					
36	Comp Mole Frac (i-Butane)	0.0000					
37	Comp Mole Frac (n-Butane)	0.0000					
38	Comp Mole Frac (i-Pentane)	0.0000					
39	Comp Mole Frac (n-Pentane)	0.0000					
40	Comp Mole Frac (n-Hexane)	0.0000					
41	Comp Mole Frac (n-Heptane)	0.0000					
42	Comp Mole Frac (H2O)	0.9993					
43	Comp Mole Frac (DEAmine)	0.0000					
44	Comp Mole Frac (MDEAmine)	0.0003					
45	Master Comp Mass Frac (DEAmine)	0.0002					
46	Master Comp Mass Frac (MDEAmine)	0.0023					
47	Energy Streams					Fluid Pkg:	All
48	Name	Q-R200	Q-P200	Q-P201	Q-P202	Q-K200	
49	Heat Flow (MMBtu/hr)	6.918	3.072e-004	2.289e-002	0.3144	0.2559	
50	Power (hp)	2719	0.1207	8.998	123.6	100.6	
51							
52	Unit Ops						
53							
54	Operation Name	Operation Type	Feeds	Products	Ignored	Calc Level	
55	V-200	Separator	Alimentacion	200A	No	500.0	
56				200			
57	V-201	Separator	202'	204	No	500.0	
58				203			
59	V-202	Separator	206A	206B	No	500.0	
60	Aspen Technology Inc.		Aspen HYSYS Version 8.8 (34.0.0.8909)				Page 5 of 6