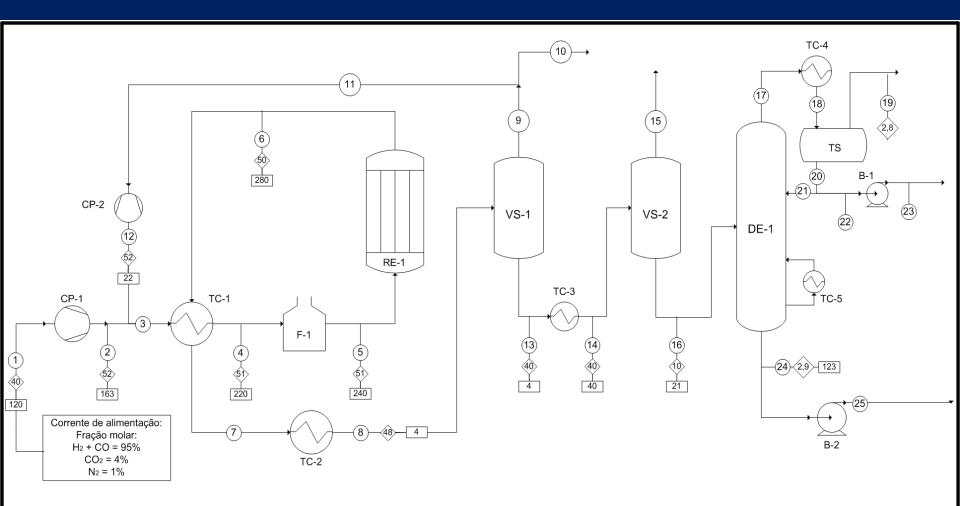
ENQ056 – Integração de Processos 1

Tema: Produção de Metanol

Luciana Igarashi Mafra, Marcos Rogério Mafra, Maria Lucia Masson, Myriam Lorena Melgarejo Navarro Cerutti, Tirzhá Lins Porto Dantas, Vitor Renan da Silva

Resolução CEPE 32/2022 - 2022/2°

Produção de Metanol – Planta geral



LEGENDA

Corrente de processo

Pressão (bar – absoluta)

Temperatura (°C)

RE-1: Reator catalítico

VS-1: Sistema de condensação parcial 01

VS-2: Sistema de condensação parcial 02

DE-1: Coluna de destilação

TS: Tanque de separação

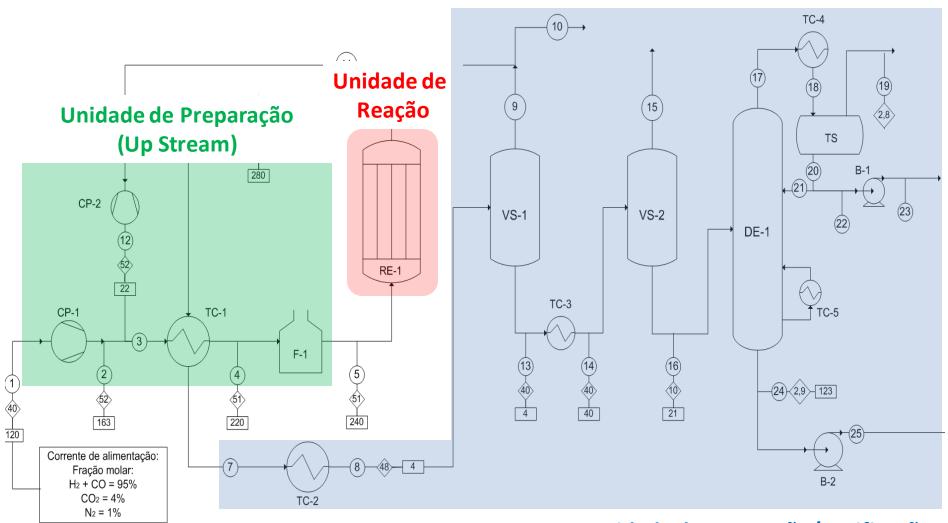
F-1: Forno de pré-aquecimento

TC: Trocador de calor

CP: Compressor

B: Bombas centrífugas

Produção de Metanol – planta geral



Unidade de Separação/Purificação (Down Stream)

Produção de Metanol – Unidade de preparação (up stream)

ALIMENTAÇÃO DA PLANTA

Corrente gás (advinda de outro processo) Mistura de gases (H₂, CO e impurezas)

Pressurização — CP-1



Junção com Reciclo

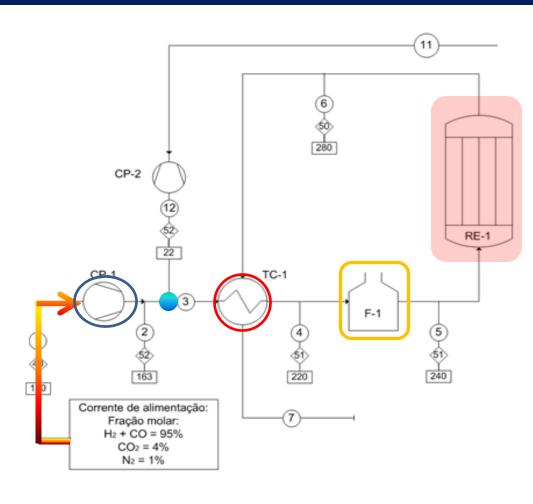
(reaproveitamento de reagentes não consumidos)



1° Pré-Aquecimento – TC-1 (aproveitamento energético)



2° Pré-Aquecimento – F-1 (ajuste da temperatura para alimentar o reator)



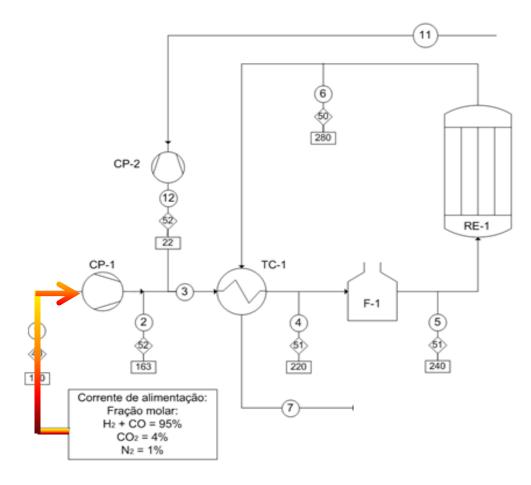


Unidade de Reação

Produção de Metanol – unidade de reação

ALIMENTAÇÃO DA PLANTA

Corrente gás (advinda de outro processo) Mistura de gases (H₂, CO e impurezas)



Temperatura (°C)	120	Fração molar de N ₂	0,01
Pressão (bar - absoluto)	40 bar	Fração molar de CO ₂	0,04
Vazão de H₂ (kmol/h)	A determinar	Vazão de CO (kmol/h)	A determinar

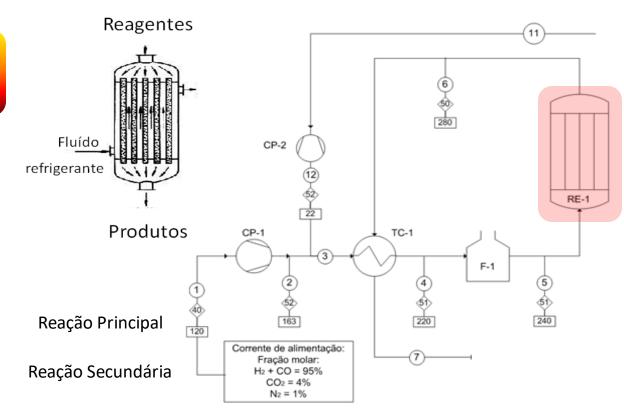
Produção de Metanol – unidade de reação

REATOR

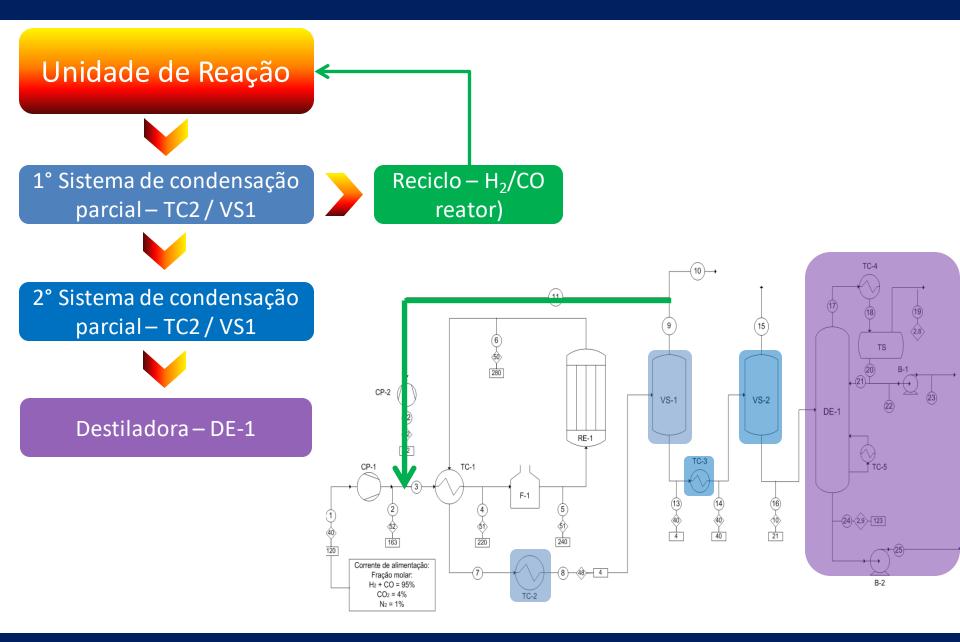
Reator catalítico heterogêneo

$$CO + 2H_2 \rightarrow CH_3OH$$

$$CO_2 + 3H_2 \rightarrow CH_3OH + H_2O$$



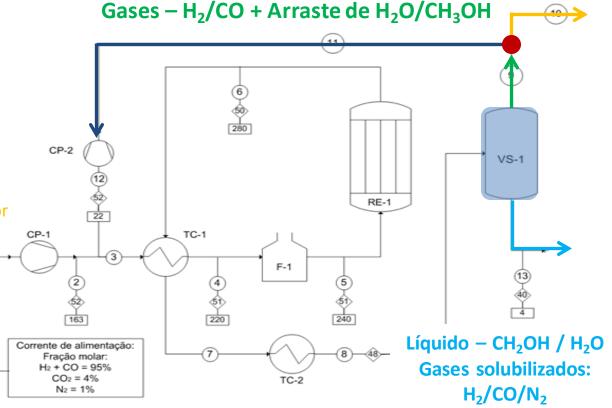
Temperatura saída do reator (°C)	280	Conversão de CO (%)	(53,5 + NE x 0,25)
Pressão saída (bar - absoluto)	50	Conversão de CO ₂ (%)	100
Excesso de H ₂ *		12,8 + NE x 0,2	* fator limite na entrada do reator



1° Sistema de condensação parcial – TC2 / VS1

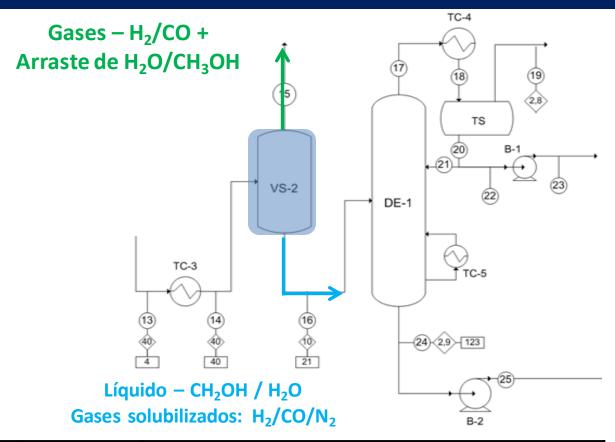
SPLIT – Ponto de divisão

- 1. Reciclo de reagentes
- 2. Purga
 - Restrição de H₂/CO na entrada do reator



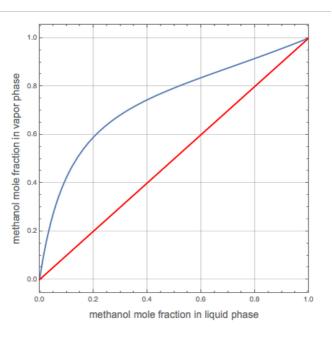
Temperatura (°C)	4,0	CORRENTE LÍQUIDA	
Pressão (bar - absoluto)	40	Fração de H ₂	0,001000
Recuperação de CH₃OH (%)	98	Fração de CO	0,000044
Recuperação de H ₂ O (%)	96	Fração de N ₂	0,000058

2° Sistema de condensação parcial – TC3 / VS2



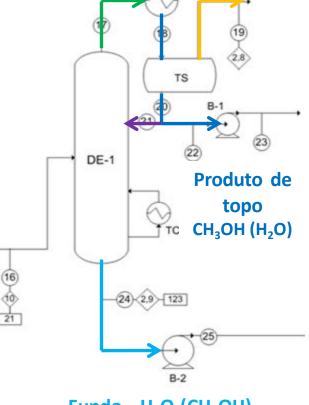
Temperatura (°C)	21,0	CORRENTE LÍQUIDA	
Pressão (bar - absoluto)	10	Fração de H₂	0,000950
Recuperação de CH ₃ OH (%)	99,5	Fração de CO	0,000040
Recuperação de H ₂ O (%)	98	Fração de N₂	0,000053

Coluna de Destilação



Separação mistura líquidos miscíveis

- 1. TC + TM: vapor<->líquido
- 2. Razão de refluxo:
 - Contato L/V em todos os estágios
 - Enriquecimento do Topo (CH₃OH)
- 3. MeOH + H_2O –azeotrópica f(T,P)
 - Hipótese: pureza MeOH: 99,9%



Vapor - CH₃OH (H₂O)

19 - topo $H_2 / N_2 / CO$

Fundo - H₂O (CH₃OH)

Todo o H ₂ sai no topo da coluna	Pureza de Metanol (%)	99,9
Todo o CO sai no topo da coluna	Fração molar de H ₂ O - fundo	0,94
Todo o N ₂ sai no topo da coluna	Razão de Refluxo	1,0