Problema 13. El óxido de etileno se produce por oxidación catalítica del etileno:

$$2C_2H_4+O_2 \longrightarrow 2C_2H_4O$$

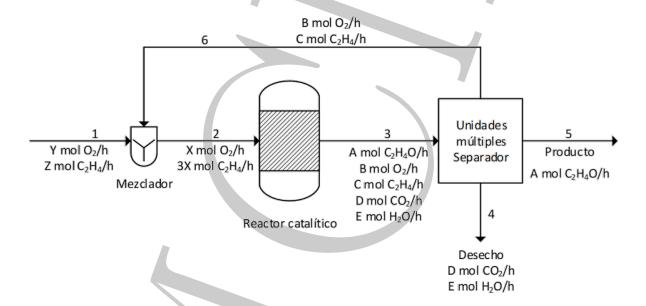
Hay una reacción indeseable que compite con ella:

$$\mathrm{C_2H_4{+}3O_2} \longrightarrow 2\mathrm{CO_2{+}2H_2O}$$

La alimentación al reactor contiene 3 moles de etileno por mol de oxígeno. La conversión del etileno en un paso es de  $20\,\%$  y por cada 100 moles de etileno consumidos en el reactor, salen de este 90 moles de óxido de etileno como producto. Un proceso de unidades múltiples se usa para separar los productos: el etileno y el oxígeno se recirculan al reactor, el óxido de etileno se vende como producto, y el dióxido de carbono y el agua se desechan.

- a) Hacer el diagrama de flujo del proceso.
- b) Hacer análisis de grados de libertad, ¿Qué concluyes?
- c) Calcular el flujo molar de etileno y oxígeno en la alimentación fresca que se requieren para producir 1 tonelada por hora de óxido de etileno.
- d) Presentar todos los flujos másicos en una tabla.

a)



Como es un proceso continuo en estado estacionario reaccionante, entonces la ecuación general de balance es:

o Sistema general y Reactor catalítico:

• Reactivos:

$$\label{eq:entrada} \begin{split} \operatorname{Entrada} + \operatorname{Generaci\'on} &- \operatorname{Salida} - \operatorname{Consumo} = \operatorname{Acumulaci\'on} \\ \operatorname{Entrada} &= \operatorname{Salida} + \operatorname{Consumo} \end{split}$$

• Productos:

$$\label{eq:entrada} \begin{split} \text{Entrada} + \text{Generación} &- \text{Salida} - \frac{\text{Consumo}}{\text{Consumo}} = \frac{\text{Acumulación}}{\text{Entrada}} \\ &= \text{Salida} - \text{Generación} \end{split}$$

o Separador y Mezclador:

$$\label{eq:entrada} \begin{split} \operatorname{Entrada} + \operatorname{Generaci\'on} & \operatorname{-}\operatorname{Salida} - \operatorname{Consumo} = \operatorname{Acumulaci\'on} \\ \operatorname{Entrada} & = \operatorname{Salida} \end{split}$$

b) Sean  $\xi_1$  y  $\xi_2$  los grados de avance de la primera y segunda reacción, respectivamente.

o Sistema general:

Ecuaciones independientes (6):

• Balance de  $O_2$ :

Corriente 1 = Consumo  
Y mol 
$$O_2/h = \xi_1 \text{ mol } O_2/h + 3\xi_2 \text{ mol } O_2/h$$

• Balance de  $C_2H_4$ :

$$Corriente~1=Consumo$$
 Z mol $C_2H_4/h=2\xi_1$  mol $C_2H_4/h+\xi_2$  mol $C_2H_4/h$ 

• Balance de  $C_2H_4O$ :

$$0 = Corriente \; 5 \; \text{--} \; Generación \\ 0 \; mol \; C_2H_4O/h = A \; mol \; C_2H_4O/h \; \text{--} \; 2\xi_1 \; mol \; C_2H_4O/h$$

• Balance de CO<sub>2</sub>:

$$0 = Corriente \; 4 - Generación$$
 0 mol $CO_2/h = D \; mol \; CO_2/h - 2\xi_2 \; mol \; CO_2/h$ 

• Balance de H<sub>2</sub>O:

$$0 = \mbox{Corriente} \ 4 \mbox{--} \ \mbox{Generación}$$
 
$$0 \ \mbox{mol} \ \mbox{H}_2\mbox{O/h} = E \ \mbox{mol} \ \mbox{H}_2\mbox{O/h} \mbox{--} \ 2\xi_2 \ \mbox{mol} \ \mbox{H}_2\mbox{O/h}$$

• Relación molar del óxido de etileno:

Sabiendo que C=12 g/mol, H=1 g/mol y O=16 g/mol se tiene que  $C_2H_4O=[12(2)+1(4)+16]$  g/mol = 44 g/mol = 0.044 kg/mol = 0.000044 ton/mol

$$A \ mol \ C_2H_4O/h = \begin{array}{c} 1 \ ton \ C_2H_4O/h \\ \hline 0.000044 \ ton \ C_2H_4O \\ \end{array}$$

En donde hay 7 incógnitas =  $\{Y, Z, A, D, E, \xi_1, \xi_2\}$ . Entonces, el grado de libertad es:

$$\mathrm{GL}=\#\mathrm{Inc\acute{o}gnitas}$$
 -  $\#\mathrm{Ecuaciones}$  independientes = 7 - 6 = 1

o Reactor catalítico:

Ecuaciones independientes (8):

• Balance de  $O_2$ :

$$\label{eq:corriente} Corriente~2=Corriente~3+Consumo$$
 X mol $O_2/h=B$  mol $O_2/h+\xi_1$  mol $O_2/h+3\xi_2$  mol $O_2/h$ 

• Balance de  $C_2H_4$ :

$$Corriente~2=Corriente~3+Consumo$$
 3X mol $C_2H_4/h=C~mol~C_2H_4/h+2\xi_1~mol~C_2H_4/h+\xi_2~mol~C_2H_4/h$ 

• Balance de  $C_2H_4O$ :

$$0 = {\rm Corriente} \ 3 \ \hbox{--} \ {\rm Generaci\'on}$$
 
$$0 \ {\rm mol} \ C_2H_4O/h = A \ {\rm mol} \ C_2H_4O/h \ \hbox{---} \ 2\xi_1 \ {\rm mol} \ C_2H_4O/h$$

• Balance de CO<sub>2</sub>:

$$0 = \text{Corriente 3 - Generación}$$
 0 mol $\text{CO}_2/\text{h} = \text{D mol CO}_2/\text{h} - 2\xi_2 \text{ mol CO}_2/\text{h}$ 

• Balance de H<sub>2</sub>O:

$$0 = \text{Corriente 3 - Generación}$$
 
$$0 \text{ mol } H_2O/h = E \text{ mol } H_2O/h - 2\xi_2 \text{ mol } H_2O/h$$

• Relación molar del óxido de etileno:

$$A \ mol \ C_2H_4O/h = \quad \frac{1 \ ton \ C_2H_4O/h}{0.000044 \ ton \ C_2H_4O} \ \frac{1 \ mol \ C_2H_4O}{0.000044 \ ton \ C_2H_4O}$$

• Conversión del etileno:

$$0.20 = \frac{Consumido}{Suministrado} = \frac{3X \ mol \ C_2H_4/h - C \ mol \ C_2H_4/h}{3X \ mol \ C_2H_4/h}$$

• Relación del etileno y óxido de etileno:

$$\frac{100 \hspace{0.1cm} mol \hspace{0.1cm} C_2H_4/h \hspace{0.1cm} consumido}{90 \hspace{0.1cm} mol \hspace{0.1cm} C_2H_4O/h \hspace{0.1cm} producido} = \frac{3X \hspace{0.1cm} mol \hspace{0.1cm} C_2H_4/h - C \hspace{0.1cm} mol \hspace{0.1cm} C_2H_4/h}{A \hspace{0.1cm} mol \hspace{0.1cm} C_2H_4O/h}$$

En donde hay 8 incógnitas =  $\{X, A, B, C, D, E, \xi_1, \xi_2\}$ . Entonces, el grado de libertad es:

$$\mathrm{GL}=\#$$
 Incógnitas -  $\#$  Ecuaciones independientes =  $8$  -  $8=0$ 

o Separador:

Corriente 
$$3 = \text{Corriente } 4 + \text{Corriente } 5 + \text{Corriente } 6$$

Ecuaciones independientes (1):

• Relación molar del óxido de etileno:

$$A \ mol \ C_2H_4O/h = \begin{array}{cc} 1 \ ton \ C_2H_4O/h \\ \hline 0.000044 \ ton \ C_2H_4O \\ \end{array}$$

En donde hay 5 incógnitas =  $\{A, B, C, D, E\}$ . Entonces, el grado de libertad es:

$$\mathrm{GL}=\#$$
 Incógnitas -  $\#$  Ecuaciones independientes =  $5$  -  $1=4$ 

o Mezclador:

Corriente 
$$1 +$$
Corriente  $6 =$ Corriente  $2$ 

Ecuaciones independientes (2):

- Balance de  $O_2$ : Y mol  $O_2/h$  + B mol  $O_2/h$  = X mol  $O_2/h$
- Balance de  $C_2H_4$ : Z mol  $C_2H_4/h + C$  mol  $C_2H_4/h = 3X$  mol  $C_2H_4/h$

En donde hay 5 incógnitas =  $\{Y, Z, B, C, X\}$ . Entonces, el grado de libertad es:

$$\mathrm{GL}=\#$$
 Incógnitas -  $\#$  Ecuaciones independientes = 5 - 2 = 3

Con los cálculos de grados de libertad anteriores podemos ver que primero se tiene que resolver el Reactor catalítico y obtener  $X, A, B, C, D, E, \xi_1, \xi_2$ . Así el Mezclador tiene GL = 0 y se halla Y, Z.

c)

 $\circ$ Reactor catalítico:

Con la relación molar del óxido de etileno:

$$A \ mol \ C_2H_4O/h = \quad \frac{1 \ ton \ C_2H_4O/h}{0.000044 \ ton \ C_2H_4O} = 22727.2727 \ mol \ C_2H_4O/h$$

En el balance de  $C_2H_4O$ :

$$0 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h = 22727.2727 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h - 2\xi_1 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h$$
 
$$\xi_1 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h = \frac{22727.2727 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h}{2} = 11363.6364 \ \text{mol} \ C_2H_4O/h$$

Con la relación del etileno y óxido de etileno:

$$\frac{100 \ mol \ C_2H_4/h \ consumido}{90 \ mol \ C_2H_4/O/h \ producido} = \frac{3X \ mol \ C_2H_4/h - C \ mol \ C_2H_4/h}{22727.2727 \ mol \ C_2H_4O/h}$$
 
$$3X \ mol \ C_2H_4/h - C \ mol \ C_2H_4/h = \frac{(100 \ mol \ C_2H_4/h)(22727.2727 \ mol \ C_2H_4O/h)}{90 \ mol \ C_2H_4O/h} = 25252.5253 \ mol \ C_2H_4/h$$

Con la conversión del etileno:

$$0.20 = \frac{25252.5253 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h}{3X \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h}$$
 
$$X \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h = \frac{25252.5253 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h}{3(0.20) \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h} = 42087.5421 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h$$
 
$$3(42087.5421) \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h - C \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h = 25252.5253 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h$$
 
$$C \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h = 3(42087.5421) \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h - 25252.5253 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h = 101010.1010 \ \, \text{mol} \ \, C_2H_4/h$$

En el balance de  $C_2H_4$ :

$$\begin{split} 3(42087.5421) \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h &= 101010.1010 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h + 2(11363.6364) \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h + \xi_2 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h \\ \xi_2 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h &= 3(42087.5421) \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h - 101010.1010 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h - 2(11363.6364) \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h \\ \xi_2 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h &= 2525.2525 \ \operatorname{mol} \ C_2H_4/h \end{split}$$

En el balance de  $O_2$ :

$$42087.5421 \ mol \ O_2/h = B \ mol \ O_2/h + 11363.6364 \ mol \ O_2/h + 3(2525.2525) \ mol \ O_2/h$$
 B mol  $O_2/h = 42087.5421 \ mol \ O_2/h$  -  $11363.6364 \ mol \ O_2/h$  -  $3(2525.2525) \ mol \ O_2/h = 23148.1481 \ mol \ O_2/h$ 

En el balance de  $CO_2$ :

$$0 \ mol \ CO_2/h = D \ mol \ CO_2/h - 2(2525.2525) \ mol \ CO_2/h$$
 
$$D \ mol \ CO_2/h = 2(2525.2525) \ mol \ CO_2/h = 5050.5051 \ mol \ CO_2/h$$

En el balance de  $H_2O$ :

$$0 \ mol \ H_2O/h = E \ mol \ H_2O/h - 2(2525.2525) \ mol \ H_2O/h$$
 
$$E \ mol \ H_2O/h = 2(2525.2525) \ mol \ H_2O/h = 5050.5051 \ mol \ H_2O/h$$

o Mezclador:

En el balance de  $O_2$ :

$$Y\ mol\ O_2/h\ +\ 23148.1481\ mol\ O_2/h\ =\ 42087.5421\ mol\ O_2/h$$
 
$$Y\ mol\ O_2/h\ =\ 42087.5421\ mol\ O_2/h\ -\ 23148.1481\ mol\ O_2/h\ =\ 18939.3939\ mol\ O_2/h$$

En el balance de  $C_2H_4$ :

$$Z\ mol\ C_2H_4/h\ =\ 3(42087.5421)\ mol\ C_2H_4/h$$
 
$$Z\ mol\ C_2H_4/h\ =\ 3(42087.5421)\ mol\ C_2H_4/h\ =\ 25252.5253\ mol\ C_2H_4/h$$
 
$$Z\ mol\ C_2H_4/h\ =\ 3(42087.5421)\ mol\ C_2H_4/h\ =\ 3(42087.$$

En la alimentación se requieren 25252.5253 mol  $C_2H_4/h$  y 18939.3939 mol  $O_2/h$  para producir 1 ton  $C_2H_4/h$ .

Flujo molar (mol/h)										
	1	2	3	4	5	6				
$O_2$	18939.3939	42087.5421	23148.1481	0	0	23148.1481				
$C_2H_4$	25252.5253	126262.6263	101010.1010	0	0	101010.1010				
$C_2H_4O$	0	0	22727.2727	0	22727.2727	0				
$CO_2$	0	0	5050.5051	5050.5051	0	0				
$_{\mathrm{H_2O}}$	0	0	5050.5051	5050.5051	0	0				
Total	44191.9192	168350.1684	156986.5320	10101.0101	22727.2727	124158.2492				

d)

Sabiendo que C = 12 g/mol, H = 1 g/mol y O = 16 g/mol se tiene que:

- $O_2 = [16(2)] \text{ g/mol} = 32 \text{ g/mol} = 0.000032 \text{ ton/mol}$
- $C_2H_4 = [12(2)+1(4)] = 28 \text{ g/mol} = 0.000028 \text{ ton/mol}$
- $C_2H_4O = [12(2)+1(4)+16] \text{ g/mol} = 44 \text{ g/mol} = 0.000044 \text{ ton/mol}$
- $CO_2 = [12+16(2)]$  g/mol = 44 g/mol = 0.000044 ton/mol
- $H_2O = [1(2)+16] \text{ g/mol} = 18 \text{ g/mol} = 0.000018 \text{ ton/mol}$

Flujo másico (ton/h)										
	1	2	3	4	5	6				
$O_2$	0.6061	1.3468	0.7407	0	0	0.7407				
$C_2H_4$	0.7071	3.5354	2.8283	0	0	2.8283				
$C_2H_4O$	0	0	1	0	1	-0				
$CO_2$	0	0	0.2222	0.2222	0	0				
H <sub>2</sub> O	0	0	0.0909	0.0909	0	0				
Total	1.3131	4.8822	4.8822	0.3131	1	3.5690				