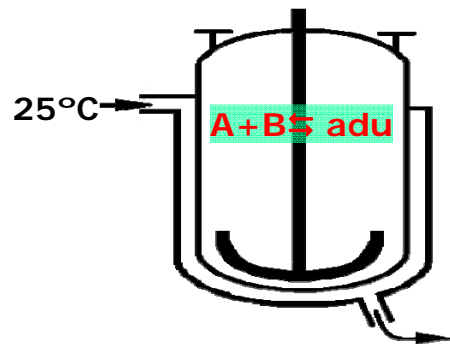




P.3.6.- La reacción de Diels-Alder del ciclopentadieno (A) con la benzoquinona (B) para dar el aducto a 25°C, posee una k de $9.92 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3/\text{kmol} \cdot \text{s}$. Suponiendo que el cambio de volumen durante la reacción es despreciable, que el grado de conversión deseado es del 95% y que las concentraciones iniciales de A y B son de 0,1 y 0,08 kmol/m^3 respectivamente, calcular el volumen del reactor necesario para obtener la producción de aducto de 10 $\text{m}^3/\text{día}$, utilizando el reactor discontinuo isotermo de mezcla perfecta y que el ciclo de carga y descarga utiliza 1,80 horas de tiempo muerto



$k = 9,92 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3 \cdot \text{kmol}^{-1} \cdot \text{s}^{-1}$
 $[A]_o = 0,1 \text{ kmol} \cdot \text{m}^{-3}$
 $[B]_o = 0,08 \text{ kmol} \cdot \text{m}^{-3}$
 $X_B = 0,95$
 $t_{\text{parada}} = 1,8 \text{ h}$
 Producción $10 \text{ m}^3 \cdot \text{día}^{-1}$

$$E = S + C$$

Base de cálculo: 1 ciclo

Estequimetría 1:1

$[A]_o > [B]_o \Rightarrow$ **Reactivo limitante B**

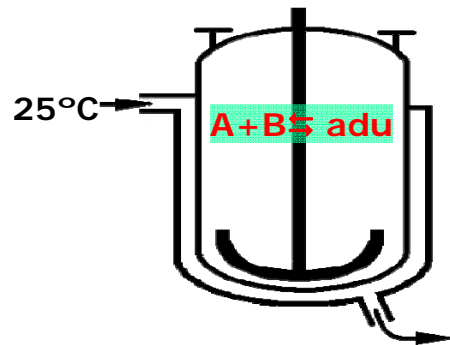
$$\begin{cases} n_B = n_{B_o} (1 - X_B) \Rightarrow [B] = [B]_o (1 - X_B) \\ [A] = [A]_o - ([B]_o - [B]) = [A]_o - [B]_o X_B \end{cases}$$

$$|\text{kmol} \cdot \text{m}^{-3} \cdot \text{s}^{-1}| = |\text{m}^3 \cdot \text{kmol}^{-1} \cdot \text{s}^{-1}| \cdot |\text{kmol} \cdot \text{m}^{-3}|^n \Rightarrow \text{OR } < > n = 2$$

$$v = -\frac{d[B]}{dt} = -\frac{1}{V} \frac{dn_B}{dt} = k \cdot [A] \cdot [B] \begin{cases} v = -\frac{1}{V} \frac{dn_B}{dt} = -\frac{1}{V} \frac{d(n_{B_o} (1 - X_B))}{dt} = \frac{n_{B_o}}{V} \frac{dX_B}{dt} = [B]_o \frac{dX_B}{dt} \\ v = k \cdot [A] \cdot [B] = k \cdot ([A]_o - [B]_o X_B) [B]_o (1 - X_B) = k \cdot [A]_o [B]_o (1 - X_B) \left(1 - \frac{[B]_o X_B}{[A]_o}\right) \end{cases}$$



P.3.6.- (cont.)



$k = 9,92 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3 \cdot \text{kmol}^{-1} \cdot \text{s}^{-1}$
 $[A]_o = 0,1 \text{ kmol} \cdot \text{m}^{-3}$
 $[B]_o = 0,08 \text{ kmol} \cdot \text{m}^{-3}$
 $X_B = 0,95$
 $t_{\text{parada}} = 1,8 \text{ h}$
 Producción $10 \text{ m}^3 \cdot \text{día}^{-1}$

$$v = [B]_o \frac{dX_B}{dt} = k \cdot [A]_o [B]_o (1 - X_B) \left(1 - \frac{[B]_o X_B}{[A]_o} \right) \quad \Rightarrow \quad \frac{dX_B}{k \cdot [A]_o (1 - X_B) \left(1 - \frac{[B]_o X_B}{[A]_o} \right)} = dt$$

$$\frac{1}{k \cdot [A]_o} \int_0^{X_B} \frac{dX_B}{(1 - X_B) \left(1 - \frac{[B]_o X_B}{[A]_o} \right)} = \int_0^{t_r} dt \Rightarrow t_r = \frac{1}{k \cdot ([A]_o - [B]_o)} \cdot \log \frac{([A]_o - [B]_o \cdot X_B)}{([A]_o (1 - X_B))} \Rightarrow t_r = 3434 \text{ s}$$

$$\int \frac{dx}{(a + bx)(c + dx)} = \frac{1}{(a \cdot d + b \cdot c)} \log \frac{(c + dx)}{(a + bx)} \quad a = 1; b = -1; c = 1; d = -\frac{[B]_o}{[A]_o} \quad \Downarrow \quad t_r = 0,95 \text{ h}$$

$t_{\text{total}} = t_r + t_{\text{muerto}} = 0,95 + 1,8 \text{ h} = 2,75 \text{ h ciclo}^{-1}$

$n^\circ \text{ ciclos dia}^{-1} = 24 \text{ h dia}^{-1} / 2,75 \text{ h ciclo}^{-1} = 8,7 \approx 8 \text{ ciclos dia}^{-1}$

$V_R = 10 \text{ m}^3 \text{ dia}^{-1} / 8 \text{ ciclos dia}^{-1} = 1,25 \text{ m}^3$