FT II – Exame época especial

Felipe B. Pinto 61387 – MIEQB

15 de abril de 2024

Conteúdo

Questão 1

A reação de isomeriszaç!ão de A (nA \longrightarrow A_n) ocorre na superfici de part de um cat.

- Sobre o cat existe uma camada estagnada de gás de espessura δ
- Através de qual A e A_n se difundem
- e no exterior dessa camada a fração molar de A é $y_{A,0}$
- · Se a reação cinética for instantanea

Desenvolva expressões para a velocidade de isomerização de A em função das prop da fase gasosa envolvente.

Q1 a.

Para um cat com geometria plana com comprimento L e largura W

$$N_{A,z} = -n N_{A_n,z}$$

$$\begin{cases} z_0 = \delta & y_{A,0} \\ z_1 = L & y_{A,1} = 0 \end{cases}$$

$$\begin{split} N_{A,z} A &= \frac{c \, D_{A,B}}{\Theta \, \Delta z} \, \ln \frac{1 - \Theta \, y_{A,1}}{1 - \Theta \, y_{A,0}} \, \left(\pi \, (W/2)^2 \right) = \\ &= \frac{c \, D_{A,B}}{\left(1 + N_{A_n}/N_A \right) (L - \delta)} \, \ln \frac{1 - \left(1 + N_{A_n}/N_A \right) y_{A,1}}{1 - \left(1 + N_{A_n}/N_A \right) y_{A,0}} \, \pi \, W^2 / 4 = \\ &= \frac{\left(\frac{p}{RT} \right) \, D_{A,B}}{\left(1 - 1/n \right) (L - \delta)} \, \ln \frac{1 - \left(1 - 1/n \right) y_{A,1}}{1 - \left(1 - 1/n \right) y_{A,0}} \, \pi \, W^2 / 4 \end{split}$$

Q1 b.

Para um cat com geometria esférica, com raio R

Resposta

$$\begin{cases} r_0 = \delta & y_{A,0} \\ r_1 = R & y_{A,1} \end{cases}$$

$$\begin{split} N_{A,r} A &= -\frac{c \, D_{A,B}}{\Theta \, r_0 (1 - r_0 / r_1)} \, \ln \frac{1 - \Theta \, y_{A,1}}{1 - \Theta \, y_{A,0}} \, 4 \, \pi \, R^2 = \\ &= -\frac{c \, D_{A,B}}{(1 + N_{A_n} / N_A) \, \delta (1 - \delta / R)} \, \ln \frac{1 - (1 + N_{A_n} / N_A) \, y_{A,1}}{1 - (1 + N_{A_n} / N_A) \, y_{A,0}} = \\ &= -\frac{c \, D_{A,B}}{(1 - 1 / n) \, \delta (1 - \delta / R)} \, \ln \frac{1 - (1 - 1 / n) \, y_{A,1}}{1 - (1 - 1 / n) \, y_{A,0}} \end{split}$$

Questão 2

A permeabilidade de uma membrana de PDMS foi det exp a 30 °C.

• Sabendo que a representação de P em função do tempo, para tempos elevados é uma reta com declive igual a 20.

Determine a perm da membrana

$$p = \left(rac{A\,R\,T\,p_0}{V\,L}
ight) \left(S\,D_{A,B}\,t - S\,L^2/6
ight)$$

- $A = 6 * 10^{-4} \,\mathrm{m}^2$
- $p_0 = 1 * 10^5 \, \text{Pa}$
- $V = 50 \, \text{cm}^3$
- $R = 82.06 \,\mathrm{E} 6 \,\mathrm{m}^3 \,\mathrm{atm} \,\mathrm{mol}^{-1} \,\mathrm{K}^{-1}$
- Espessura da membrana $L=2\,\mathrm{cm}$

Resposta

$$p = \left(\frac{ART p_0}{VL}\right) \left(S D_{A,B} t - S L^2/6\right) =$$

$$= \left(\frac{6 * 10^{-4} * 82.06 E - 6 * (30 + 273.15) * p_0}{(50 E - 6) * 2 E - 2}\right) \left(S D_{A,B} t - S L^2/6\right);$$

$$\lim_{t >>} p \cong 20 t \cong \frac{ART S D_{A,B}}{VL} t \implies$$

$$\implies D_{A,B} \cong \frac{20 \, V \, L}{A \, R \, T \, S} =$$

$$= \frac{20 * (50 \, E - 6) * (2 \, E - 2)}{(6 \, E - 4) * 82.06 \, E - 6 * (30 + 273.15) * (4 \, \pi \, R^2)} =$$

$$= \frac{20 * (50 \, E - 6) * (2 \, E - 2)}{(6 \, E - 4) * 82.06 \, E - 6 * (30 + 273.15) * (4 \, \pi \, R^2)}$$

Efet transf de massa de ac benz a 20 °C

- Fazendo passar agua a velocidade média de 2.5 m/s
- através de um tubo de ac benz com 2 cm de diâmetro e 1 m de comprimento,
- tendo-se obtido uma velocidade de dissolução de ácido benz de $2.1~\mathrm{E}-5\mathrm{kg/s}$

Q3 a.

Calcule a cencentração de ácdio benz à saída de um tubo de igual diâmetro, mas com 10 m de comprimento dse fizer passar água a uma vel quatro vezes superiror

Resposta

$$\begin{cases} z_0 = 0 & y_0 = 0 \\ z_1 = 10 & y_1 \end{cases}$$

$$21 \text{ E} - 2 = N_{A,z} A = \frac{c D_{A,B}}{\Theta \Delta z} \ln \frac{1 - \Theta y_{A,1}}{1 - \Theta y_{A,0}} \pi (d/2)^2 =$$

$$= \frac{c D_{A,B}}{10} \ln (1 - y_{A,1}) \pi (d/2)^2 =$$

$$= \frac{(2.65 \text{ E} 3) * 8.8 \text{ E} - 10}{10} \ln (1 - y_{A,1}) \pi (2 \text{ E} - 2/2)^2 \implies$$

$$\implies y_{A,1} = 1 - \exp \left(\frac{21 \text{ E} - 2}{\frac{(2.65 \text{ E} 3) * 8.8 \text{ E} - 10}{10} \pi (2 \text{ E} - 2/2)^2} \right) \cong$$

$$\ln \frac{c_{A,s} - c_{A,0}}{c_{A,s} - c_{A,l}} = \frac{4 k_c L}{d v} =$$

$$= \ln \frac{c_{A,s} - 0}{c_{A,s} - \left(2.1 \text{ E} - 2 \frac{\text{kg}_{Ac}}{\text{s}} \frac{\text{s}}{2.5 \text{ m}_c} \pi (d/2)^2\right)} = \frac{4 k_c L}{d v};$$

$$W = k_c \pi d l c_* \implies k_c = \frac{w}{\pi d l c_*} = \frac{w}{\pi d l y_* / A} = \frac{w 4 \pi r^2}{\pi d l y_*}$$

Q3 b.

Que métodos poderá usar para calcular coeficientes de transferência de massa? quais os mais utilizados?

Resposta

Encontrar o coeficiente usando os dados experimentais e usar a proporcionalidade dentre coeficientes para transferir a uma nova situação variando pressão e temperatura

$$rac{D_{A,B,T_2 ext{ K},P_2 ext{ atm}}}{D_{A,B,T_1 ext{ K},P_1 ext{ atm}}} = rac{P_1}{P_2} \left(rac{T_2}{T_1}
ight)^{3/2}$$

Questão 4

Agua com cloro para branqueamento da pasta de papel é obtida por absorção de cloro gasoso em água numa coluna de enchimento a 293 K e 1 atm.

Num dado ponto da coluna a pressão de cloro no gás é de 75 mmHg e a concentração de cloro é no liq é 0.75 g/L.

Se $80\,\%$ da resistencia à transferencia de massa estiver na fase líquida, calcule:

Q4 a.

As composições interfaciais

Resposta

$$\begin{cases} z_0 & y_{0,z} = 0 \text{ g/L} \\ z_1 = z & y_{1,z} = 75 \text{ mmHg} \end{cases}$$