FT II – Test 2020.2 Resolution

Felipe B. Pinto 61387 – MIEQB 25 de julho de 2024

Conteúdo

Questão 1	2	Questão 2	 7

Questão 1

Experiências de transferência de calor permitiram obter uma correlação para o coeficiente de transferência de calor, *h*, para um cilindro de um composto A colocado numa corrente de ar:

$$Nu = 0.43 + 0.532 \, Re^{0.5} \, Pr^{0.33}$$

Dados:

$$1 \text{ atm} = 760 \text{ mmHg} = 1 \text{ E}^5 \text{ Pa}$$

$$P*_A = 400 \text{ mmHg}; \qquad R = 8.314 \text{ J/mol} \cdot \text{K}; \qquad \mathscr{D}_{A-ar} = 9 \text{ E}^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$$

$$\rho = 0.114 \text{ kg/m}^3; \qquad \mu = 2.1 \text{ E}^{-5} \text{ Pa} \cdot \text{s}; \qquad k = 2.73 \text{ E}^{-2} \text{ W/m} \cdot \text{K}$$

$$C_p = 1002 \text{ J/kg} \cdot \text{K}$$

$$Nu = \frac{h d}{k};$$
 $Pr = \frac{\mu C_p}{k};$ $Sc = \frac{\mu}{\rho \mathscr{D}};$ $Re = \frac{\rho u d}{\mu}$

Analogia de Cholton–Colburn $j_H=j_{\mathscr{D}}$

$$\frac{h \, Pr^{2/3}}{\rho \, u \, C_p} = \frac{k_c \, Sc^{2/3}}{u}$$

Dados da b:

$$u = 3 \,\mathrm{m/s}; \qquad \qquad d = 1.5 \,\mathrm{cm}; \qquad \qquad L = 10 \,\mathrm{cm}; \qquad \qquad T = 310 \,\mathrm{K}$$

Utilizando a analogia de Chilton-Colburn calcule o coeficiente de transferência de massa.

Resposta

Pela analogia:

$$k_c = \frac{h}{\rho C_p} \left(\frac{Pr}{Sc} \right)^{2/3} = \frac{\left(\frac{Nuk}{d} \right)}{\rho C_p} \left(\frac{\left(\frac{\mu C_p}{k} \right)}{\left(\frac{\mu}{\rho \mathscr{D}} \right)} \right)^{2/3} = \frac{Nu}{d} \sqrt[3]{\frac{k \mathscr{D}^2}{\rho C_p}};$$

$$Nu = 0.43 + 0.532 Re^{0.5} Pr^{0.33} = 0.43 + 0.532 \left(\frac{\rho u d}{\mu}\right)^{0.5} \left(\frac{\mu C_p}{k}\right)^{0.33} =$$

$$= 0.43 + 0.532 \mu^{0.33 - 0.5} \left(\rho u d\right)^{0.5} \left(\frac{C_p}{k}\right)^{0.33} =$$

$$= 0.43 + 0.532 (2.3 E^{-5})^{-0.17} \left(0.114 * 3 * 1.5 E^{-2}\right)^{0.5} \left(\frac{1002}{2.73 E^{-2}}\right)^{0.33} \cong$$

$$\approx 8.058;$$

$$\therefore k_c = \frac{Nu}{d} \sqrt[3]{\frac{k \mathcal{D}^2}{\rho C_p}} \cong$$

$$\cong \frac{8.058}{1.5 \,\mathrm{E}^{-2}} \sqrt[3]{\frac{2.73 \,\mathrm{E}^{-2} * (9 \,\mathrm{E}^{-6})^2}{0.114 * 1002}} \cong 1.442 \,\mathrm{E}^{-2} \,\mathrm{m/s}$$

Q1 b.

Calcule a velocidade de sublimação de um cilindro de A com $1.5\,\mathrm{cm}$ de diâmetro e $10\,\mathrm{cm}$ de comprimento. O ar a $310\,\mathrm{K}$ tem uma velocidade de $3\,\mathrm{m/s}$.

$$w = k_c A C^* = k_c \left(2 * \pi d^2 / 4 + L 2 \pi d / 2\right) \left(\frac{P^*}{RT}\right) \cong$$

$$\cong 1.442 E^{-2} * 2 \pi E^{-4} (1.5^2 / 4 + 10 * 1.5 / 2) \frac{400 E^5 / 760}{8.314 * 310} \cong$$

$$\cong 1.492 E^{-3} \text{ mol/s}$$

Q1 c.

Será válido, neste caso usar a analogia de Reynolds? Justifique. Discuta a importância da utilização de analogias no cálculo de coeficientes de transferência de massa.

Resposta

$$Sc = \frac{u}{a\mathscr{D}} = \frac{3}{0.114 * 9 E^{-6}} \cong 2.924 E^{6} \neq 1 \implies$$

Condições não conferem para a analogia de Reynolds.

As analogias permitem que a partir de medidas fáceis de adquirir no laboratório, calcular o coef de transferencia de massa e/ou calor

Q1 d.

Como poderia aumentar a velocidade de sublimação?

Resposta

 $w \propto k_c A C^*$

Almentando qualquer dessas variáveis temos um almento da velocidade de sublimação

Questão 2

Pretende-se remover SO_2 de uma mistura gasosa constituída por SO_2 e ar por absorção utilizando água. A coluna usada opera em contracorrente a $15\,^{\circ}\text{C}$ e $1\,\text{atm}$. A linha de equilíbrio é $y^* = 10\,x$. A % molar de SO_2 no ar à entrada é $10\,\%$ e à saída é de $1\,\%$. Os coeficientes individuais de transferência de massa são:

$$\mathbf{k}_{y} = 2 \,\mathrm{mol/h \cdot m^2}$$
 $\mathbf{k}_{x} = 20 \,\mathrm{mol/h \cdot m^2}$

Determine para o topo da coluna

Q2 a.

As composições interfaciais

$$x_{A,i}, y_{A,i}:$$

$$N_A = k_x(x_{A,i} - x_A) = k_y(y_A - y_{A,i}) = k_y(y_A - 10 * x_{A,i}) \implies$$

$$\implies x_{A,i} = \frac{k_y y_{A,2} + x_{A,2} k_x}{10 k_y + k_x} = \frac{2 * 1 E^{-2} + (0) 20}{10 * 2 + 20} = 0.05\% \implies$$

$$\implies y_{A,i} = 10 * x_{A,i} = 0.5\%$$

Q2 b.

A % da resistência total respitante a cada ma das fases.

% Rest fase gas e liq
$$\frac{y_A - y_{A,i}}{y_A - y_A^*} = \frac{0.01 - 0.5\%}{0.01 - 10*0} = 0.5$$

Q2 c.

Os coeficientes globais de trasnferência de massa K_y e K_x

```
K_y = (\text{Resist gas}) * k_y = 0.5 * 2 = 1;

K_x = (\text{Resist liq}) * k_x = 0.5 * 20 = 10
```

Q2 d.

O fluxo de SO₂

$$N_A = k_y(y_{A,2} - y_{A,1}) = 2(1 \,\mathrm{E}^{-2} - 0.5 \,\mathrm{E}^{-2}) = 1 \,\mathrm{E}^{-2} \,\mathrm{mol/h} \cdot \mathrm{m}^2$$

Q2 e.

O valor do fluxo quanto usar soluções de NaOH com a concentração crítica de NaOH. (Comente)

Resposta

$$N_A = k_y(y_{A,2} - y_{A,1}) = 2(1 E^{-2} - 0) = 2 E^{-2} \operatorname{mol/h} \cdot \operatorname{m}^2$$

 $y_{A,1} = 0$ (Reação imediata na interfáce)