

Úloha 5-37 Adiabatický reaktor ideálně míchaný a s pístovým tokem

Reakce $A(g) \rightleftharpoons R(g) + S(g)$ je reakcí prvního řádu v přímém směru, zpětná reakce je druhého řádu. Rovnovážná konstanta je dána vztahem

$$\ln K_a = -1,93 + \frac{2406}{T}$$

teplotní závislost rychlostní konstanty přímé reakce se řídí rovnicí

$$k_{c+}/s^{-1} = 5,4 \cdot 10^7 \cdot \exp\left(-\frac{154\,320}{RT}\right)$$

Vypočítejte potřebný objem adiabatického reaktoru (a) s pístovým tokem, (b) ideálně promíchávaného,

uvádíme-li do reaktoru 1,28 kg/h čisté složky A ($M = 80$ g/mol) při teplotě 600 K a chceme-li při průchodu reaktorem dosáhnout 40 %ní přeměny. Reakce probíhá při konstantním tlaku 200 kPa. Standardní stav: čistá složka ve stavu ideálního plynu při $p^{st} = 100$ kPa.

	A(g)	R(g)	S(g)
$\Delta_{sl}H^\ominus$ (300 K) / (kJ mol ⁻¹)	-112	203	-342
C_{pm} / (J K ⁻¹ mol ⁻¹)	172	68	122

[(a) $V_{R,pistový} = 11,654$ m³, (b) $V_{R,michaný} = 6,035$ m³]

Řešení:

$$F = 1,28 \text{ kg h}^{-1}, \quad n_{A0} F = \frac{1280}{80} = 16 \text{ mol h}^{-1}$$

$$T_{vstup} = 600 \text{ K}, \quad p = 200 \text{ kPa}$$

$$\alpha_A = 0,4$$

Promíchávaný reaktor

$$V_{R,mich} = n_{A0} \cdot F \cdot \frac{\alpha_A}{r_A}$$

Pístový reaktor

$$V_{R,pist} = n_{A0} \cdot F \cdot \int_0^{\alpha_A} \frac{d\alpha_A}{r_A}$$

Rychlost reakce:

$$r_A = -\frac{dn_A}{V d\tau} = k'_{p+} \cdot p_A - k'_{p-} \cdot p_R \cdot p_S = k'_{p+} \cdot \left(p_A - \frac{p_R \cdot p_S}{K_p} \right)$$

$$K_p = \frac{p_R \cdot p_S}{p_A}, \quad K_a = \frac{(p_R / p^{st}) \cdot (p_S / p^{st})}{(p_A / p^{st})}, \quad K_p = K_a \cdot p^{st}$$

$$k'_{p+} = \frac{k_{c+}}{RT}, \quad k'_{p-} = \frac{k'_{p+}}{K_p}$$

$$k'_{p-} = \frac{k'_{p+}}{K_p}$$

Látková bilance:

$$n_{A0} F = 16 \text{ mol h}^{-1}, \quad \alpha_A = 0,4$$

$$n_A F = n_{A0} F - n_{A0} F \cdot \alpha_A$$

$$p_A = \frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} \cdot p$$

$$n_R F = n_R F = n_{A0} F \cdot \alpha_A$$

$$p_R = p_S = \frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \cdot p$$

$$n F = n_{A0} F + n_{A0} F \cdot \alpha_A$$

Reakční entalpie při 300 K

$$\Delta_r H_{300}^\ominus = \Delta_{sl} H_R^\ominus + \Delta_{sl} H_S^\ominus - \Delta_{sl} H_A^\ominus = 203 - 342 - (-112) = -27 \text{ kJ mol}^{-1}$$

Entalpická bilance:

$$\int_{T_{\text{vstup}}}^{T_{\text{ref}}} (n_{A0} F \cdot C_{pmA}) \cdot dT + n_{A0} F \cdot \alpha_A \cdot \Delta_r H_{300}^{\ominus} +$$

$$+ \int_{T_{\text{ref}}}^{T_{\text{ad}}} (n_A F \cdot C_{pmA} + n_R F \cdot C_{pm(R)} + n_S F \cdot C_{pm(S)}) dT = 0$$

$$n_{A0} \cdot F \cdot C_{pmA} \cdot (T_{\text{ref}} - T_{\text{vstup}}) + n_{A0} \cdot F \cdot \alpha_A \cdot \Delta_r H_{300}^{\ominus} +$$

$$+ [n_{A0} \cdot F \cdot (1 - \alpha_A) \cdot C_{pmA} + n_{A0} \cdot F \cdot \alpha_A \cdot C_{pm(R)} + n_{A0} \cdot F \cdot \alpha_A \cdot C_{pm(S)}] \cdot (T_{\text{ad}} - T_{\text{ref}}) = 0$$

$$T_{\text{ad}}(\alpha_A) = T_{\text{ref}} - \frac{C_{pmA} \cdot (T_{\text{ref}} - T_{\text{vstup}}) + \alpha_A \cdot \Delta_r H_{300}^{\ominus}}{C_{pmA} + \alpha_A \cdot (C_{pm(R)} + C_{pm(S)} - C_{pmA})}$$

$$= 300 - \frac{172 \cdot (300 - 600) + \alpha_A \cdot (-27000)}{172 + \alpha_A \cdot (68 + 122 - 172)}$$

$$T_{\text{ad}}(\alpha_A) = 300 + \frac{51600 + 27000 \cdot \alpha_A}{172 + 18 \cdot \alpha_A}$$

(a) Reaktor s pístovým tokem

$$r_A = k'_{p+} \cdot \left(p_A - \frac{p_R \cdot p_S}{K_p} \right) = k'_{p+} \cdot \left[\frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} \cdot p - \frac{p^2}{K_p} \cdot \left(\frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \right)^2 \right]$$

$$V_{R,\text{píst}} = F \cdot n_{A0} \int_0^{\alpha_A} \frac{d\alpha_A}{k'_{p+} \cdot \left(p_A - \frac{p_R \cdot p_S}{K_p} \right)} = F \cdot n_{A0} \int_0^{\alpha_A} \frac{d\alpha_A}{k'_{p+} \cdot p \cdot \left[\frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} - \frac{p}{K_p} \cdot \left(\frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \right)^2 \right]}$$

$$k'_{p+} = \frac{5,4 \cdot 10^7}{RT} \cdot \exp\left(-\frac{154\,320}{RT}\right) \text{ mol m}^{-3} \text{ Pa}^{-1} \text{ s}^{-1} = \frac{1,944 \cdot 10^{11}}{RT} \cdot \exp\left(-\frac{154\,320}{RT}\right) \text{ mol m}^{-3} \text{ Pa}^{-1} \text{ h}^{-1}$$

$$V_{R,\text{píst}} = \frac{F \cdot n_{A0} \cdot R}{p \cdot 1,944 \cdot 10^{11}} \int_0^{\alpha_A} \frac{T \cdot d\alpha_A}{\exp\left(-\frac{E^*}{RT}\right) \cdot \left[\frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} - \frac{p}{K_p(T)} \cdot \left(\frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \right)^2 \right]} =$$

$$= \frac{16 \cdot 8,314}{1,944 \cdot 10^{11} \cdot 2 \cdot 10^5} \int_0^{\alpha_A} f(\alpha_A, T) d\alpha_A = 3,4214 \cdot 10^{-15} \cdot \int_0^{\alpha_A} f(\alpha_A, T) d\alpha_A$$

$$y \equiv f(\alpha_A, T) = \frac{T}{\exp\left(-\frac{E^*}{RT}\right) \cdot \left[\frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} - \frac{p}{K_p(T)} \cdot \left(\frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \right)^2 \right]}$$

(numerická integrace Simpsonovým pravidlem Excel: 3-37.xls)

$$\int_0^{\alpha_A} f(\alpha_A, T) d\alpha_A = 3,40616 \cdot 10^{15}$$

$$K_p = p^{\text{st}} \cdot K_a = p^{\text{st}} \cdot \exp\left(-1,93 + \frac{2406}{T}\right)$$

$$V_{R,\text{píst}} = 3,4214 \cdot 10^{-15} \cdot 3,40616 \cdot 10^{15}$$

$$V_{R,\text{píst}} = 11,654 \text{ m}^3$$

(b) Ideálně promíchávaný reaktor

$$n_{A0} F = 16 \text{ mol h}^{-1}$$

$$\alpha_A = 0,4$$

$$T = 300 + \frac{51600 + 27000 \cdot 0,4}{172 + 18 \cdot 0,4} = 648,21_{43} \text{ K}$$

$$V_{R,\text{mích}} = n_{A0} \cdot F \cdot \frac{\alpha_A}{k'_{p+} \cdot \left(p_A - \frac{p_R \cdot p_S}{K_p} \right)} = \frac{n_{A0} \cdot F \cdot \alpha_A}{k'_{p+}(T_{\text{ad}}) \cdot p \cdot \left[\frac{1 - \alpha_A}{1 + \alpha_A} - \frac{p}{K_p(T_{\text{ad}})} \cdot \left(\frac{\alpha_A}{1 + \alpha_A} \right)^2 \right]}$$

$$k'_{p+} = \frac{1,944 \cdot 10^{11}}{RT} \cdot \exp\left(-\frac{154\,320}{RT}\right) = \frac{1,944 \cdot 10^{11}}{8,314 \cdot 648,21_{43}} \cdot \exp\left(-\frac{154\,320}{8,314 \cdot 648,21_{43}}\right) = \\ = 1,322 \cdot 10^{-5} \text{ mol m}^{-3} \text{ Pa}^{-1} \text{ h}^{-1}$$

$$K_p = p^{\text{st}} \cdot K_a = p^{\text{st}} \cdot \exp\left(-1,93 + \frac{2406}{T}\right) = 1 \cdot 10^5 \cdot \exp\left(-1,93 + \frac{2406}{648,21_{43}}\right) = 5,94016 \cdot 10^5 \text{ Pa}$$

$$V_{R,\text{mícháný}} = \frac{16 \cdot 0,4}{1,322 \cdot 10^{-5} \cdot 2 \cdot 10^5 \cdot \left[\frac{1 - 0,4}{1 + 0,4} - \frac{2 \cdot 10^5}{5,94016 \cdot 10^5} \cdot \left(\frac{0,4}{1 + 0,4} \right)^2 \right]} = 6,035 \text{ m}^3$$