

(3)

3. TTCh (techno) - 1 kol (1), 12 pkt, 4.12.09

1. $\text{H}_2\text{Se}_{(g)}$ (20 dm³ w warunkach początkowych, $T_1 = 400 \text{ K}$ i $p_1 = 1 \text{ bar}$) sprężany jest izotermicznie do ciśnienia 5 bar, a następnie rozprężany adiabatycznie do początkowego ciśnienia. Cały proces odbywa się praktycznie odwracalnie. Obliczyć zmianę energii wewnętrznej.

2. Pary cykloheksanu o początkowym ciśnieniu 15 kPa spręza się izotermicznie w temperaturze $T = 37^\circ\text{C}$ poprzez redukcję objętości naczynia za pomocą tłoka. Do jakiej części pierwotnej objętości trzeba zmniejszyć objętość naczynia, aby
a) pojawiła się pierwsza kropla ciekłego cykloheksanu,
b) cykloheksan całkowicie się skroplił.

3. Obliczyć standardową entalpię i standardową energię wewnętrzną dla reakcji $\text{AsCl}_{3(g)} + \text{AsH}_{3(g)} \rightarrow 2\text{As}_{(s)} + 3\text{HCl}_{(g)}$ zachodzącej w temperaturze 600 K.

4. 20 g ciekłej wody, początkowo pod ciśnieniem 1 bara i w temperaturze 15 °C, ogrzano izobarycznie do 25 °C, a następnie izotermicznie i odwracalnie sprężono do 100 atm. Obliczyć efekt cieplny, który towarzyszył całej przemianie.

$$\Delta U = n \int_{T_1}^{T_2} C_V dT = n \int_{T_1}^{T_2} (C_p - R) dT = n(a - R)(T_2 - T_1)$$

$$\Delta U = 0,6014 \text{ mol} \cdot (34,64 - 8,314) \frac{\text{J}}{\text{mol} \cdot \text{K}} \cdot (271,8 - 400) \text{K} = -2030 \text{ J}$$

2. a) odpowiadają ciśnieniu równemu prawdocięciem parę uciekającą w tej temperaturze
 $p = \exp\left(A - \frac{B}{T-C}\right) = \exp\left(15,753 - \frac{2766,6}{273,15 + 37 - 50,5}\right) \cdot \frac{101,325}{760} = 21,82 \text{ kPa}$

Na przemiany izotermiczne $\frac{V_2}{V_1} = \frac{P_1}{P_2} \Rightarrow \frac{V_2}{V_1} = \frac{15}{21,82} \cdot 100\% = 68,7\%$

b) objętość uciekająca fazy gazowej wynosiła by objętość ciekłego cykloheksanu.

Dla jednego mola gazu: $V_g = \frac{RT}{p} = \frac{8,314 \text{ J/mol} \cdot \text{K} \cdot 137 + 273,15 \text{ K}}{15 \cdot 10^3 \frac{\text{N}}{\text{m}^2}} \cdot 10^6 = 1,7191 \cdot 10^6 \text{ cm}^3/\text{mol}$

Objętość 1 mola ciekłego CHX: $V_c = \frac{M}{p} = \frac{84,16 \text{ g/mol}}{0,7739 \text{ g/cm}^3} = 108,75 \frac{\text{cm}^3}{\text{mol}}$

$$\frac{V_2}{V_1} = \frac{108,75 \cdot 100\%}{1,7191 \cdot 10^6} = 0,0063\%$$

3. $\Delta H^\circ(298) = 269,47 - 73,91 - 3 \cdot 92,31 = -81,37 \text{ kJ/mol}$

$$\Delta Q = -75,48 - 38,58 + 2 \cdot 24,69 + 3 \cdot 29,19 = 22,89 \text{ J/mol} \cdot \text{K};$$

$$\begin{aligned} 1v^3 \cdot \Delta b &= -3 \cdot 1,120 = -3,60 \text{ J/mol} \cdot \text{K}^2; \\ \Delta H^\circ &= -81,37 \text{ kJ/mol} + [22,89 \cdot 1600 - 298] - \frac{1}{2} \cdot 3,60 \cdot 10^{-3} (600^2 - 298^2) + \frac{1}{3} \cdot 10,32 \cdot 10^{-6} (600^3 - 298^3) \cdot 10^{-3} \end{aligned}$$

$$\Delta V^\circ = \Delta H^\circ - \sum v_g RT = \Delta H^\circ - RT = -79,29 - 1 \cdot 10^3 \cdot 8,314 \cdot 600 \text{K} = -79,29 \text{ kJ/mol}$$

4. Dla pierwszego etapu $Q_1 = \Delta H_1$ (do $p = \text{const}$)

$$n = \frac{20 \text{ g}}{18,02 \text{ g/mol}} = 1,110 \text{ mol} \quad \Delta H_1 = n \int_{T_1}^{T_2} C_p dT = 1,110 \text{ mol} \cdot 75,3 \frac{\text{J}}{\text{mol} \cdot \text{K}} \cdot 10 \text{K} = 835,8 \text{ J}$$

Dla drugiego etapu $Q_2 = T \Delta S_2$

$$\left(\frac{\partial \ln p}{\partial T}\right)_V = -\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p = -V_\alpha \Rightarrow \Delta S_2 = -V_\alpha (p_2 - p_1)$$

$$Q_2 = -V_\alpha (p_2 - p_1) = -\frac{n}{q} T_\alpha (p_2 - p_1) = -\frac{20 \text{ g}}{0,99979 \text{ g/cm}^3} \cdot 298,15 \text{ K} \cdot 20,7 \cdot 10^{-5} \frac{\text{N}}{\text{K}} \cdot 10^{-6} (100 \cdot 1,01325 - 1) \cdot 10^5 \frac{\text{N}}{\text{m}^2}$$

$$Q_2 = -12,7 \text{ J}$$

$$Q = Q_1 + Q_2 = 823,4 \text{ J}$$

1. W całkowitym procesie zużycie siły pracy temperaturą ($p = \text{const}$), wykazany jest obliczony koncowy temperaturę.

$$\left(\frac{\partial \ln p}{\partial T}\right)_S = \frac{\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p T}{C_p} = \frac{nRT}{p \cdot a \cdot n} = \frac{RT}{p \cdot a}$$

$$\text{gdzie } C_p = n \cdot a \\ \frac{dT}{T} = \frac{R}{a} \frac{dp}{p} \Rightarrow \ln \frac{T_2}{T_1} = \frac{R}{a} \ln \frac{p_2}{p_1} \\ T_2 = T_1 \left(\frac{p_2}{p_1}\right)^{\frac{R}{a}} \quad T_2 = 400 \text{ K} \cdot \left(\frac{1}{\frac{8,314}{34,64}}\right)^{\frac{1}{34,64}} = 271,8 \text{ K}$$

$$n = \frac{p_1 V_1}{RT_1} = \frac{1 \cdot 10^5 \frac{\text{N}}{\text{m}^2} \cdot 20 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3}{8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol} \cdot \text{K}} \cdot 400 \text{ K}} = 0,6014 \text{ mol}$$