

Seminar 1+2APLICATII LA PROPRIETĂȚILE FLUIDELOR

- ① Să se calculeze densitatea dioxidului de carbon, la temperatura $t = 50^\circ\text{C}$, și presiunea $p = 920 \text{ mm Hg}$.

Rezolvare

Se consideră ecuația de stare a gazelor:

$$p \cdot v = m R T \quad | : v$$

$$p = \frac{m}{v} R T \Rightarrow p = \rho R T \Rightarrow \rho = \frac{p}{R T} \quad \left| \Rightarrow \rho = \frac{p M}{R T} \right.$$

$$R = \frac{R}{M}$$

$$R = \frac{R}{M}$$

$$p = 920 \text{ mm Hg} = 920 \cdot 133,322 \approx 1,23 \cdot 10^5 \text{ Pa}$$

$$M_{\text{CO}_2} = 12 + 2 \cdot 16 = 44 \text{ kg/kmol}$$

$$R = 8314 \text{ J/kmol} \cdot \text{K}$$

$$T = 273,15 + t = 273,15 + 50 = 323,15 \text{ K}$$

$$\Rightarrow \rho = \frac{1,23 \cdot 10^5 \cdot 44}{8314 \cdot 323,15} = 2,01 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$$

- ② Presiunea parțială a vaporilor de apă în atmosferă, este presiunea pe care aceștia ar exercita-o dacă nu ar exista aer, în timp ce presiunea barometrică corespunde sumei presiunilor parțiale ale vaporilor și aerului. Dacă presiunea parțială a vaporilor este $p = 0,05 \text{ at}$, la temperatura $t = 30^\circ\text{C}$, să se determine greutatea lor specifică:

Rezolvare

$$\rho = \rho \cdot g = \frac{p M g}{R T}$$

$$p = 0,05 \text{ at} = 0,05 \cdot 9,81 \cdot 10^4 = 4905 \text{ Pa}$$

$$M_{\text{H}_2\text{O}} = 2 \cdot 1 + 16 = 18 \text{ kg/kmol}$$

$$T = 273,15 + 30 = 303,15 \text{ K}$$

$$\Rightarrow \rho = \frac{4905 \cdot 18 \cdot 9,81}{8314 \cdot 303,15} \approx 0,34 \text{ N/m}^3$$

- ③ Să se calculeze creșterea presiunii dintr-o autoclavă plină cu apă, închisă ermetic, dacă se mărește temperatura cu $\Delta T = 55 \text{ K}$. Coeficientul de dilatare volumică izobară al apei este $\alpha = 1,8 \cdot 10^{-4} \text{ K}^{-1}$, iar coeficientul de compresibilitate izotermică $\beta = 4,19 \cdot 10^{-10} \text{ m}^2/\text{N}$. Se neglijează deformația elastică a autoclavei.

Rezolvare

Se consideră ecuația de stare a lichidelor:

$$\rho = \rho_0 (1 + \beta \Delta p - \alpha \Delta T)$$

$$\Rightarrow \frac{m}{V} = \frac{m}{V_0} (1 + \beta \Delta p - \alpha \Delta T) \quad | : m$$

$$\frac{1}{V} = \frac{1}{V_0} (1 + \beta \Delta p - \alpha \Delta T) \quad | \times V_0$$

Deoarece se neglijează deformația autoclavei $\Rightarrow V = V_0$

$$\Rightarrow 1 = 1 + \beta \Delta p - \alpha \Delta T$$

$$\Rightarrow \beta \Delta p = \alpha \Delta T$$

$$\Rightarrow \Delta p = \frac{\alpha \Delta T}{\beta} = \frac{1,8 \cdot 10^{-4} \cdot 55}{4,19 \cdot 10^{-10}} = 23,62 \cdot 10^6 \text{ Pa}$$

- ④ Să se determine volumul V^* ocupat, la presiune atmosferică, de aerul evacuat dintr-un recipient de capacitate $V = 500 \text{ l}$, dacă presiunea din recipient scade de la $p_1 = 150 \text{ at}$ la $p_2 = 110 \text{ at}$, iar temperatura rămâne neschimbată.

Rezolvare

Se consideră legea transformării izoterme (Boyle-Mariotte):

$$pV = ct \Rightarrow p_1 V = p_2 V^* \Rightarrow V^* = \frac{p_1 V}{p_2}$$

$$p_1 = 150 \text{ at} = 150 \cdot 9,81 \cdot 10^4 = 1471,5 \cdot 10^4 \text{ Pa}$$

$$p_2 = 110 \text{ at} = 110 \cdot 9,81 \cdot 10^4 = 1079,1 \cdot 10^4 \text{ Pa}$$

$$V = 500 \text{ l} = 500 \text{ dm}^3 = 500 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3 = 0,5 \text{ m}^3$$

$$\Rightarrow V^* = \frac{1471,5 \cdot 10^4 \cdot 0,5}{1079,1 \cdot 10^4} = 0,68 \text{ m}^3$$

$$p_2 v^{*} = p_a v' \Rightarrow v' = \frac{p_2 v^{*}}{p_a}$$

$$p_a = 101325 \text{ Pa}$$

$$\Rightarrow v' = \frac{1079,1 \cdot 10^4 \cdot 0,68}{101325} \approx 72,42 \text{ m}^3$$

⑤ O butelie cu capacitatea de 25 dm^3 , conține hidrogen la presiunea $p_1 = 5,9 \text{ MN/m}^2$ și temperatura $T_1 = 295 \text{ K}$. Masa kilomolară a hidrogenului este $M_{H_2} = 2 \text{ Kg/Kmol}$, iar constanta universală a gazelor este $R = 8314 \text{ J/Kmol} \cdot \text{K}$. Să se determine:

- presiunea indicată de manometrul montat pe butelie, p_2 , la temperatura $T_2 = 260 \text{ K}$;
- masa hidrogenului din butelie, m_{H_2} ;
- temperatura la care există pericol de explozie, dacă butelie rezistă până la cel mult $p_3 = 7,5 \text{ MN/m}^2$.

Rezolvare

a) Se aplică legea transformării izocore: $v = ct \Rightarrow \frac{p}{T} = ct$

$$\Rightarrow \frac{p_1}{T_1} = \frac{p_2}{T_2} \Rightarrow p_2 = \frac{p_1 T_2}{T_1} = \frac{5,9 \cdot 260}{295} = 5,2 \text{ MN/m}^2$$

b) Din legea de stare a gazelor:

$$p_2 v = m R T \Rightarrow p_2 v = \frac{m}{M} R T \Rightarrow m = \frac{p_2 v M}{R T}$$

$$\Rightarrow m = \frac{5,9 \cdot 10^6 \cdot 25 \cdot 10^{-3} \cdot 2}{8314 \cdot 295} = \frac{295 \cdot 10^3}{8314 \cdot 295} = 0,12 \text{ kg}$$

c) Se aplică din nou legea transformării izocore:

$$\frac{p_1}{T_1} = \frac{p_3}{T_{\text{exploz}}} \Rightarrow T_{\text{exploz}} = \frac{p_3 T_1}{p_1} = \frac{295 \cdot 7,5}{5,9} = 375 \text{ K}$$

- ⑥ Un amestec cu compoziția masică de 30% hidrogen și 70% azot are greutatea $G = 15 \text{ N}$ și presiunea $p = 1,5 \text{ at}$. Să se determine masele gazelor componente și presiunile lor parțiale.

Rezolvare

$$m = \frac{G}{g} = \frac{15}{9,81} = 1,529 \text{ kg}$$

$$m_H = \frac{30 \cdot m}{100} = \frac{30 \cdot 1,529}{100} = 0,458 \text{ kg}$$

$$m_N = m - m_H = 1,529 - 0,458 = 1,071 \text{ kg}$$

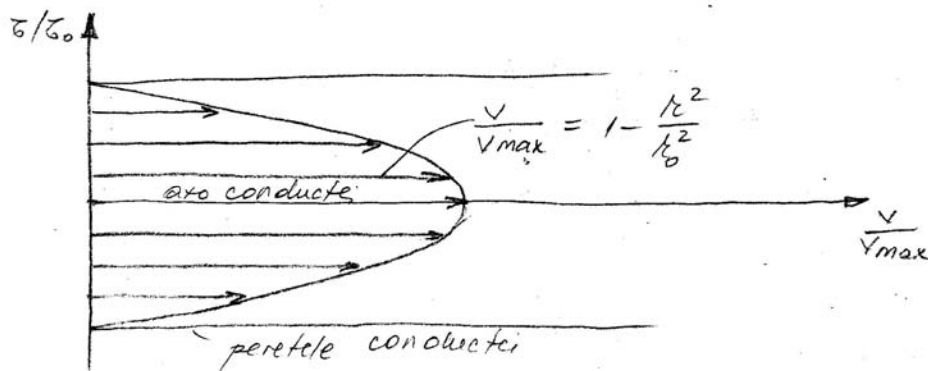
$$p_{p_H} = \frac{p \cdot m_H}{m} = \frac{1,5 \cdot 0,458}{1,529} = 0,449 \text{ at} =$$

$$= 0,449 \cdot 9,81 \cdot 10^4 = 4,4 \cdot 10^4 \text{ N/m}^2$$

$$p_{p_N} = \frac{p \cdot m_N}{m} = \frac{1,5 \cdot 1,071}{1,529} = 1,05 \text{ at} =$$

$$= 1,05 \cdot 9,81 \cdot 10^4 = 10,3 \cdot 10^4 \text{ N/m}^2$$

- ⑦ Distribuția vitezelor la mișcarea unui fluid într-o conductă dreaptă este dată de legea $v = \left(1 - \frac{r^2}{r_0^2}\right) v_{\max}$, ca în figură, unde r_0 este raza conductei, r este raza oarecare, $r \in [0, r_0]$, iar v_{\max} este viteza în axa conductei. Cunoscutând $r_0 = 4 \text{ m}$, $v_{\max} = 0,2 \text{ m/s}$ și coeficientul de vâscozitate dinamică al fluidului $\eta = 0,5 \text{ Ns/m}^2$, să se determine distribuția tensiunilor tangențiale τ și valoarea maximă a acestora.



Rezolvare

Tensiunile tangențiale sunt date de legea lui Newton:

$$\tau = -\eta \frac{dv}{dy} = -\eta \frac{dv}{dr}$$

semnul "-" arată că viteza scade, când raza crește (vezi figura!)

$$\begin{aligned} \Rightarrow \tau &= -\eta \frac{d\left[\left(1 - \frac{r^2}{r_0^2}\right) v_{\max}\right]}{dr} = -\eta \left(-\frac{2r}{r_0^2} v_{\max}\right) = \\ &= 2\eta v_{\max} \frac{r}{r_0^2} \end{aligned}$$

Dacă $r=0 \Rightarrow \tau=0$

$$\left\{ \begin{array}{l} r=0 \Rightarrow \tau=0 \\ r=r_0 \Rightarrow \tau = \tau_{\max} = \frac{2\eta v_{\max}}{r_0} = \frac{2 \cdot 0,5 \cdot 0,2}{0,04} = 5 \text{ Pa} \end{array} \right.$$

Distribuția tensiunilor în interiorul conductei este:

$$\frac{\tau}{\tau_{\max}} = 2\eta v_{\max} \cdot \frac{r}{r_0^2} \cdot \frac{r_0}{2\eta v_{\max}} = \frac{r}{r_0}$$

Reprezentarea grafică a acestei relații este următoarea:

