

МЕХАНИКА НА ФЛУИДИ

Предметен наставник: Вон. Проф. Д-р ВИОЛЕТА ЃЕШОВСКА

4

ДИНАМИКА НА ФЛУИДИТЕ

МЕХАНИКА НА ФЛУИДИ



ОСНОВНИ ПРИНЦИПИ

Во Механиката на флуиди се користат три основни принципи за одржување и конзервација

Одржување на масата → РАВЕНКАТА НА КОНТИНУИТЕТ

Одржување на енергијата → ЕНЕРГЕТСКАТА РАВЕНКА
(Бернулиева р-ка)

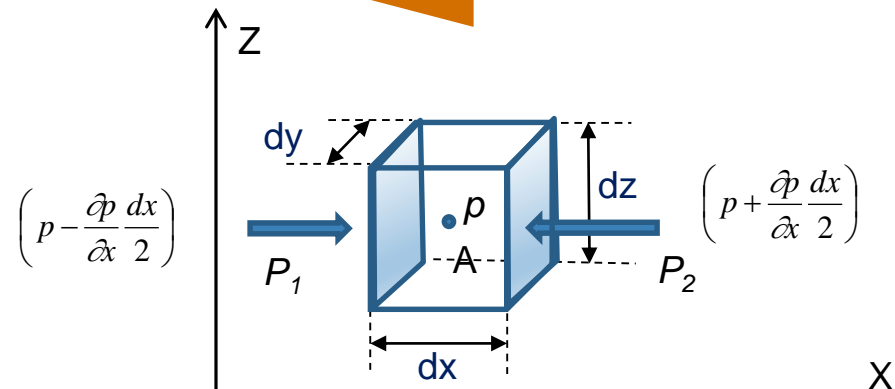
Одржување на количеството на движење → РАВЕНКАТА ЗА КОЛИЧЕСТВО НА ДВИЖЕЊЕ
(нема ограничување во примена)

Одржување на енергијата

Одржување на количеството на движење

} ДИНАМИЧКАТА РАВЕНКА
(рамнотежа на силите)

ОСНОВНИ ДИФЕРЕНЦИЈАЛНИ РАВЕНКИ



СИЛИ ОД ПРИТИСОК

$$P_1 = \left(p - \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} \right) dydz \quad P_2 = \left(p + \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} \right) dydz$$

$$P_x = P_2 - P_1 = \cancel{p dydz} + \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} dydz - \cancel{p dydz} + \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} dydz$$

$$P_x = \frac{\partial p}{\partial x} dx dy dz$$

ВОЛУМЕНСКИ СИЛИ = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

$$F_x = \rho \cdot V \cdot X = \rho \cdot dx dy dz \cdot X$$

ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

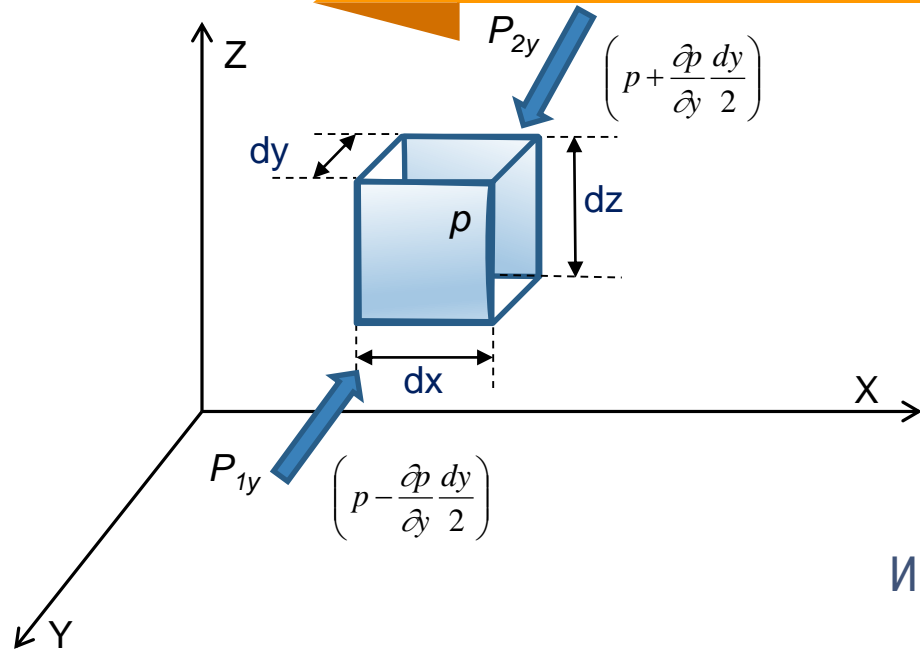
$$F_I = M \cdot a_x = \rho \cdot V \cdot \frac{du}{dt} = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{du}{dt}$$

СИЛИ ОД ПРИТИСОК-ТЕЖИНА = ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА

$$F_x - P_x = F_I \Rightarrow \rho \cdot dx dy dz \cdot X - \frac{\partial p}{\partial x} dx dy dz = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{du}{dt} \quad / : M = \rho dx dy dz$$

$$X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = \frac{du}{dt}$$

ОСНОВНИ ДИФЕРЕНЦИЈАЛНИ РАВЕНКИ



СИЛИ ОД ПРИТИСОК

$$P_{1y} = \left(p - \frac{\partial p}{\partial y} \frac{dy}{2} \right) dx dz \quad P_{2y} = \left(p + \frac{\partial p}{\partial y} \frac{dy}{2} \right) dx dz$$

$$P_Y = P_{2y} - P_{1y} = \left(p + \frac{\partial p}{\partial y} \frac{dy}{2} \right) dx dz - \left(p - \frac{\partial p}{\partial y} \frac{dy}{2} \right) dx dz$$

$$P_Y = \frac{\partial p}{\partial y} dx dy dz$$

ВОЛУМЕНСКИ СИЛИ = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

$$F_Y = \rho \cdot V \cdot Y = \rho \cdot dx dy dz \cdot Y$$

ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

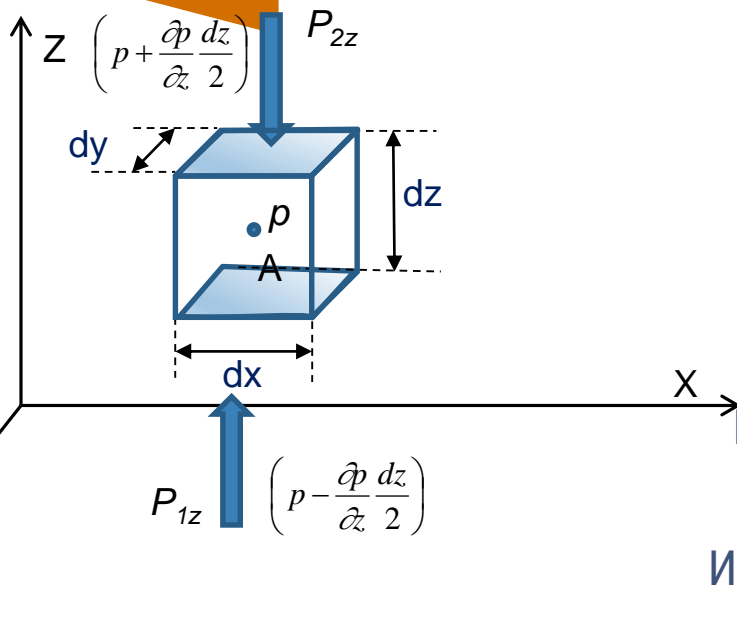
$$F_I = M \cdot a_y = \rho \cdot V \cdot \frac{dv}{dt} = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{dv}{dt}$$

СИЛИ ОД ПРИТИСОК-ТЕЖИНА = ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА

$$F_Y - P_Y = F_I \Rightarrow \rho \cdot dx dy dz \cdot Y - \frac{\partial p}{\partial y} dx dy dz = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{dv}{dt} \quad / : M = \rho dx dy dz$$

$$Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = \frac{dv}{dt}$$

ОСНОВНИ ДИФЕРЕНЦИЈАЛНИ РАВЕНКИ



СИЛИ ОД ПРИТИСОК

$$P_{1z} = \left(p - \frac{\partial p}{\partial z} \frac{dz}{2} \right) dx dy \quad P_{2z} = \left(p + \frac{\partial p}{\partial z} \frac{dz}{2} \right) dx dy$$

$$P_z = P_{2z} - P_{1z} = \left(p + \frac{\partial p}{\partial z} \frac{dz}{2} \right) dx dy - \left(p - \frac{\partial p}{\partial z} \frac{dz}{2} \right) dx dy$$

$$P_z = \frac{\partial p}{\partial z} dx dy dz$$

ВОЛУМЕНСКИ СИЛИ = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

$$F_z = \rho \cdot V \cdot Z = \rho \cdot dx dy dz \cdot Z$$

ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА = МАСА ПО ЗАБРЗУВАЊЕ

$$F_1 = M \cdot a_z = \rho \cdot V \cdot \frac{dw}{dt} = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{dw}{dt}$$

СИЛИ ОД ПРИТИСОК-ТЕЖИНА = ИНЕРЦИЈАЛНА СИЛА

$$F_z - P_z = F_1 \Rightarrow \rho \cdot dx dy dz \cdot Z - \frac{\partial p}{\partial z} dx dy dz = \rho \cdot dx dy dz \cdot \frac{dw}{dt} \quad / : M = \rho dx dy dz$$

$$Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = \frac{dw}{dt}$$

ОСНОВНИ ДИФЕРЕНЦИЈАЛНИ РАВЕНКИ

Euler-ови равенки за движење на идеален флуид во имплицитна форма

$$\left\{ \begin{array}{l} X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial \varphi}{\partial x} = \frac{du}{dt} \quad u = u(x, y, z, t) \\ Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial \varphi}{\partial y} = \frac{dv}{dt} \quad v = v(x, y, z, t) \\ Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial \varphi}{\partial z} = \frac{dw}{dt} \quad w = w(x, y, z, t) \end{array} \right.$$

$$\frac{du}{dt} = \frac{\partial u}{\partial x} u + \frac{\partial u}{\partial y} v + \frac{\partial u}{\partial z} w + \frac{\partial u}{\partial t}$$

$$\frac{dv}{dt} = \frac{\partial v}{\partial x} u + \frac{\partial v}{\partial y} v + \frac{\partial v}{\partial z} w + \frac{\partial v}{\partial t}$$

$$\frac{dw}{dt} = \frac{\partial w}{\partial x} u + \frac{\partial w}{\partial y} v + \frac{\partial w}{\partial z} w + \frac{\partial w}{\partial t}$$

ОСНОВНИ ДИФЕРЕНЦИЈАЛНИ РАВЕНКИ

Euler-ови равенки за движење на идеален флуид во експлицитна форма

$$\left\{ \begin{array}{l} X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\partial u}{\partial x} u + \frac{\partial u}{\partial y} v + \frac{\partial u}{\partial z} w + \frac{\partial u}{\partial t} \\ Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = \frac{\partial v}{\partial x} u + \frac{\partial v}{\partial y} v + \frac{\partial v}{\partial z} w + \frac{\partial v}{\partial t} \\ Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = \frac{\partial w}{\partial x} u + \frac{\partial w}{\partial y} v + \frac{\partial w}{\partial z} w + \frac{\partial w}{\partial t} \end{array} \right.$$

Непознати големини:
 Проекциите на брзини
 u, v, w
 Притисокот- p
 Густината- ρ

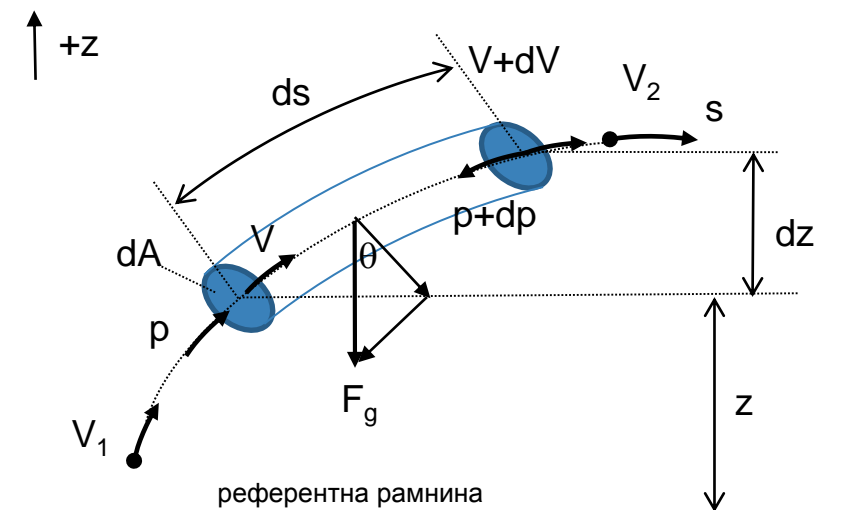
РАВЕНКАТА НА КОНТИНУИТЕТ

$$Q = A_1 \cdot V_1 = A_2 \cdot V_2$$

РАВЕНКА ОД УСЛОВИТЕ ЗА СТИСЛИВОСТ

$$\frac{p}{p_0} = \frac{\rho}{\rho_0} \quad \frac{p}{p_0} = \left(\frac{\rho}{\rho_0} \right)^k$$

Енергетската равенка за идеален флуид



$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{V_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{V_2^2}{2g} + z_2$$

$$\frac{p}{\rho g} + \frac{V^2}{2g} + z = H = \text{const}$$

Сила од притисок: $P = p dA - (p + dp) dA = -dp dA$

Сила од тежина: $F_g = \rho \cdot ds \cdot dA \cdot g \cdot \sin\theta$

$$\sin\theta = dz/ds$$

Сила од инерција: $F_i = M(dV/dt)$

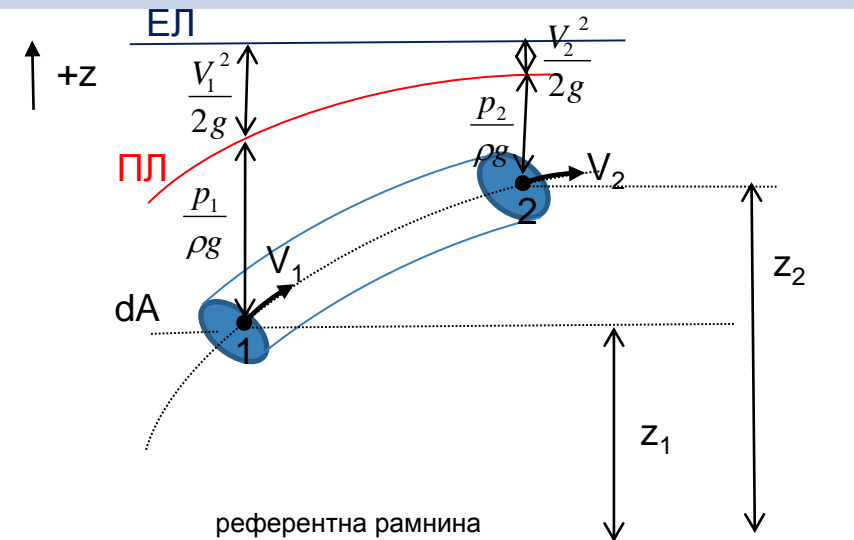
$$V = V(s) \quad \Rightarrow \quad \frac{dV}{dt} = \frac{dV}{ds} \cdot \frac{ds}{dt} = \frac{dV}{ds} V$$

$$-dp dA - \rho \cdot ds dA \cdot g \left(\frac{dz}{ds} \right) = \rho \cdot ds dA \frac{dV}{ds} V \quad /pdA$$

$$\frac{dp}{\rho} + V dV + g \cdot dz = 0$$

$$\frac{dp}{\rho g} + d \left(\frac{V^2}{2g} \right) + dz = 0$$

Енергетската равенка за идеален флуид



$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{V_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{V_2^2}{2g} + z_2$$

$$\frac{p}{\rho g} + \frac{V^2}{2g} + z = H = \text{const}$$

Потисна енергија-пиезометриска височина

Кинетичка енергија-брзинска висина

Потенцијална енергија-геодетска висина

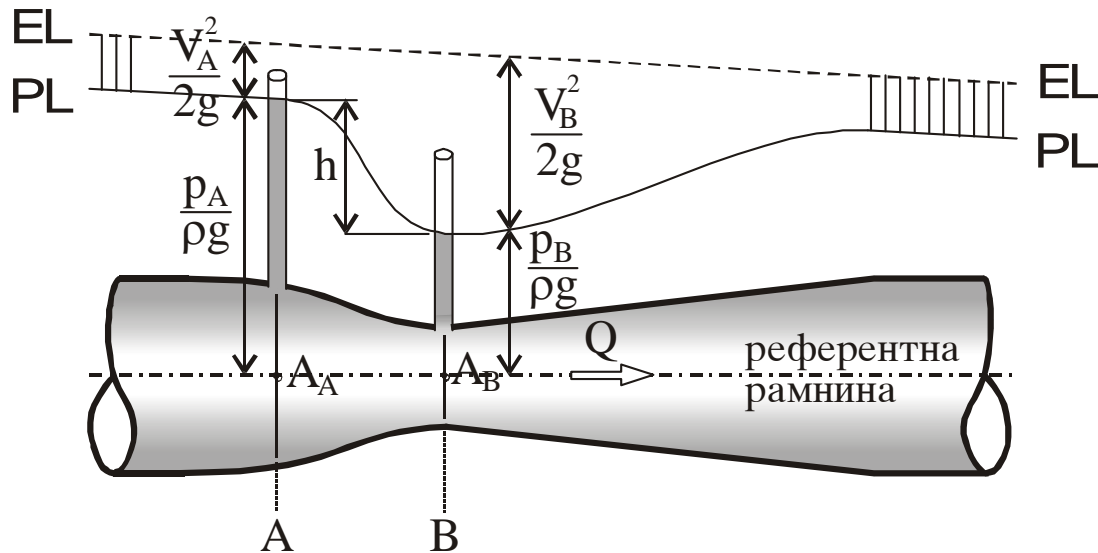
Вкупна енергија

ПЛ-Пиезометриска линија
(потенцијална + потисна енергија)

ЕЛ-Енергетска линија
(вкупната енергија)



Практична примена на енергетската равенка-Venturi-ев мерач



Енергетска равенка во пресек А-А и В-В во однос на референтната рамнина:

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + z_B$$

$$z_A = z_B = 0$$

$$Q = A_A V_A = A_B V_B \Rightarrow V_B = V_A A_A / A_B$$

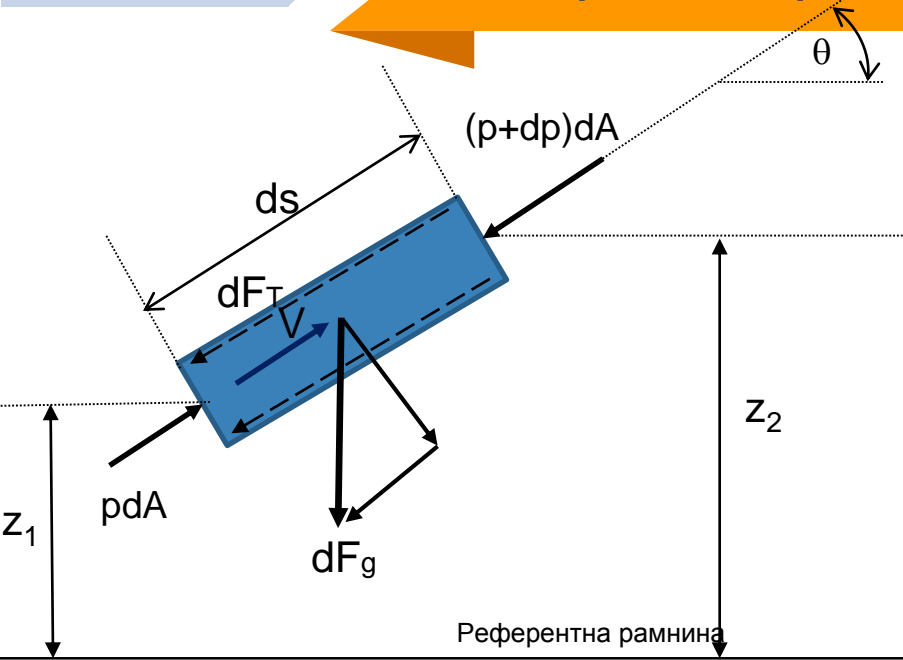
$$\frac{p_A}{\rho g} - \frac{p_B}{\rho g} = \frac{V_A^2}{2g} \left[\left(\frac{A_A}{A_B} \right)^2 - 1 \right]$$

$$V_A = \frac{1}{\sqrt{\left(\frac{A_A}{A_B} \right)^2 - 1}} \sqrt{2g \left(\frac{p_A}{\rho g} - \frac{p_B}{\rho g} \right)}$$

$$h = (p_A / \rho g) - (p_B / \rho g)$$

$$V_A = \frac{C_v}{\sqrt{\left(\frac{A_A}{A_B} \right)^2 - 1}} \sqrt{2gh}$$

Енергетска равенка за вискозен флуид



$$pdA - (p + dp)dA - dF_g \sin \theta - dF_T = M \frac{dV}{dt}$$

$$V=V(s) \quad \frac{dV}{dt} = \frac{dV}{ds} \cdot \frac{ds}{dt} = \frac{dV}{ds} V$$

$$dF_T = \tau \cdot dO \cdot ds$$

$$\sin \theta = dz/ds$$

$$-dpdA - \rho \cdot dsdA \cdot g \sin \theta - \tau dO ds = \rho \cdot dsdA \frac{dV}{ds} V \quad / \rho g \cdot dA$$

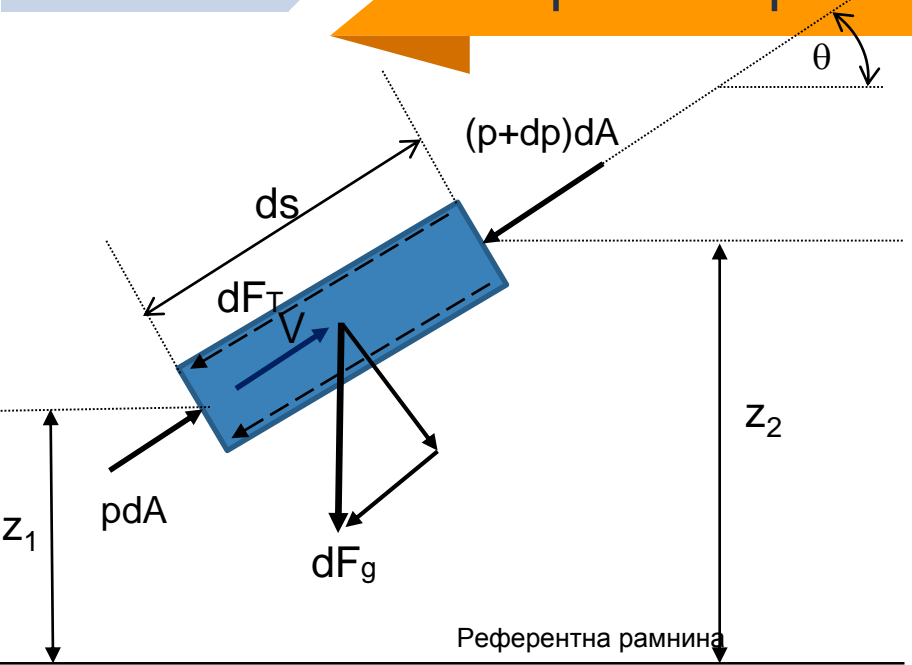
$$-\frac{dp}{\rho g} - ds \sin \theta - \frac{\tau dO ds}{\rho g dA} = \frac{V dV}{g}$$

$$ds \cdot \sin \theta = dz$$

$$-\frac{dp}{\rho g} - dz - dh_f = d \left(\frac{V^2}{2g} \right)$$

$$\left(\frac{p_2}{\rho g} - \frac{p_1}{\rho g} \right) + \left(\frac{V_2^2}{2g} - \frac{V_1^2}{2g} \right) + (z_2 - z_1) + h_f = 0$$

Енергетска равенка за вискозен флуид



$$\left(\frac{p_2}{\rho g} - \frac{p_1}{\rho g} \right) + \left(\frac{V_2^2}{2g} - \frac{V_1^2}{2g} \right) + (z_2 - z_1) + h_f = 0$$

$h_f = \tau OL / \rho g A$ Вкупен губиток на енергија

$R = A / O$ Хидраулички радиус

A - проточен пресек

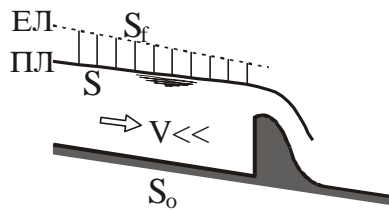
O - натопен обем

$$h_f = \frac{\tau}{\rho \cdot g} \frac{O}{A} L \quad h_f = \frac{\tau}{\rho \cdot g} \frac{1}{R} L \quad h_f = S_f L$$

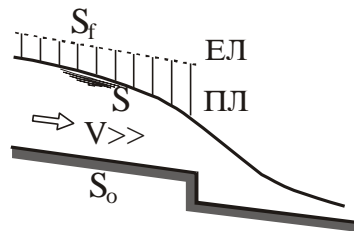
$$= \frac{1}{R} = S_f$$

$S_f = \frac{h_f}{L}$ Хидраулички градиент

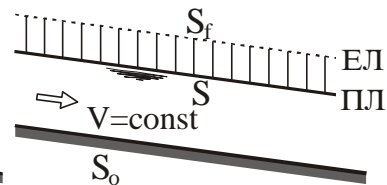
$$\tau = \rho g R \frac{h_f}{L} = \rho g R S_f$$



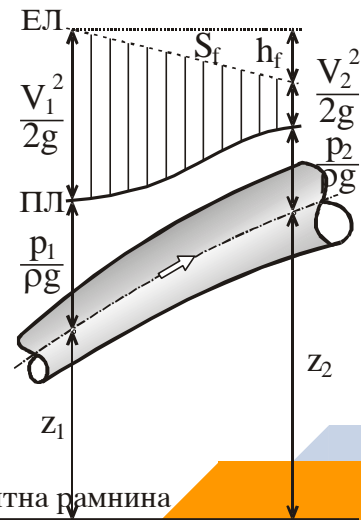
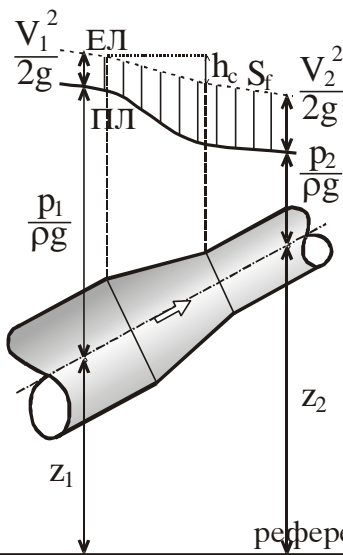
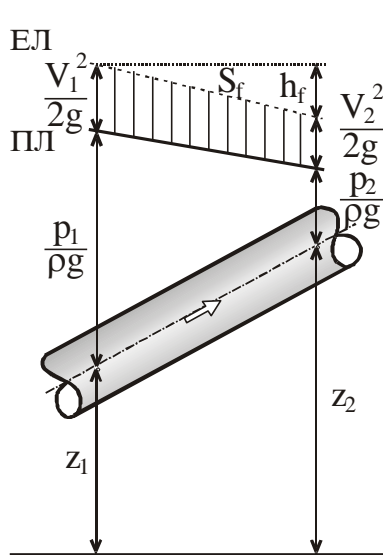
$S_f \neq S \neq S_0$
забавено течење



$S_f \neq S \neq S_0$
забрзано течење



$S_f = S = S_0$
рамномерно течење



референтна рамнина



Видови отпори

Енергетска равенка во пресек А-А и В-В во однос на референтната рамнина за вискозен флуид:

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + z_B + \text{губитоци}$$

Губитоци = Линиски + локални

Резултат на отпорот на триење

Резултат на геометриските промени

Линиски губиток:

$$h_f = f \frac{L}{4R} \frac{V^2}{2g}$$

f- коефициент на триење

L- должина помеѓу пресеците

R- хидраулички радиус (за цевки $R=d/4$)

V- средна брзина

$$h_f = f \frac{L}{d} \frac{V^2}{2g}$$

Локални губиток:

$$h_j = k \frac{V^2}{2g}$$

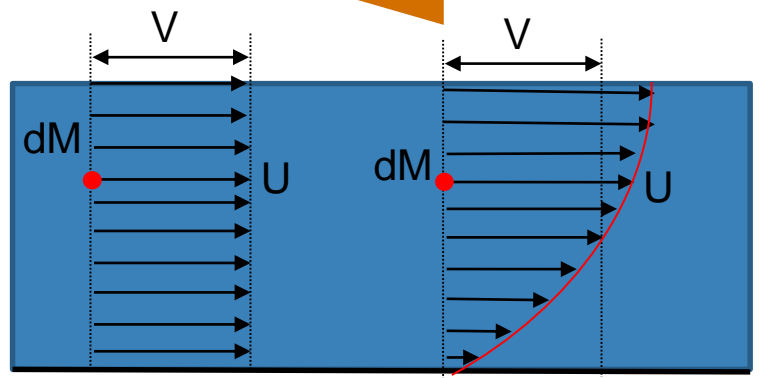
k- коефициент



Видови отпори



Коефициент на кинетичка енергија



Кинетичката енергија: $\rho u dA \frac{u^2}{2}$

$[kg/m^3][m^3/s][m^2/s^2]=[kgm^2/s^3]=[Nm/s]=Watt$

$$\left\{ \begin{aligned} E_u &= \int_A \rho u dA \frac{u^2}{2} = \frac{\rho}{2} \int_A u^3 dA \\ E_v &= \alpha \rho V A \frac{V^2}{2} \end{aligned} \right.$$

$$\alpha = \frac{E_u}{E_v} = \frac{1}{AV^3} \int_A u^3 dA$$

Coriolis-ов коефициент

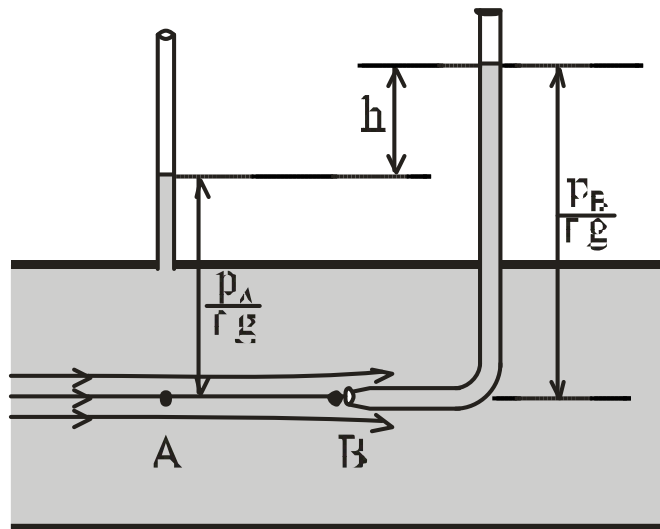
$\alpha=1.0$ за рамномерен распоред на брзината

$\alpha=1.0-1,15$ за турбулентни течења

$\alpha=2.0$ за ламинарни течења



Практична примена на енергетската равенка-Pitot цевка



Енергетска равенка во пресек А-А и В-В во однос на референтната рамнина:

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + z_B + g_{ubitoci}$$

$$z_A = z_B = 0$$

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + 0 = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + 0 + 0$$

$$\frac{V_A^2}{2g} = \frac{p_B}{\rho g} - \frac{p_A}{\rho g} = h$$

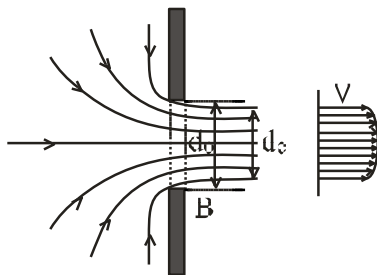
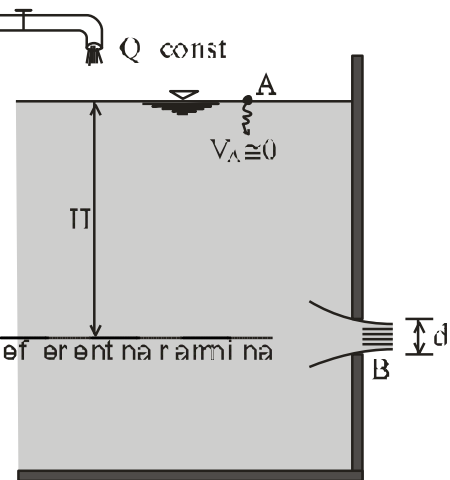
$$V_A = \sqrt{2g \left(\frac{p_B}{\rho g} - \frac{p_A}{\rho g} \right)} = \sqrt{2gh}$$

$$V_A = C_v \sqrt{2gh}$$

$C_v < 1$ - Брзински коефициент



Практична примена на енергетската равенка-Мал отвор



Енергетска равенка во пресек А-А и В-В во однос на референтната рамнина:

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + z_B + g_{\text{ubitoci}}$$

$$p_A = p_B = p_{at}$$

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{V_A^2}{2g} + H = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{V_B^2}{2g} + 0 + h_{\text{влез}}$$

$$h_j = h_{\text{влез}} = k_{\text{вл}} \frac{V_B^2}{2g}$$

Равенка на континуитет:

$$Q = A_B V_B = (C_c A_o) C_v \sqrt{2gH} = C_Q A_o \sqrt{2gH}$$

$C_Q = C_c \cdot C_v < 1$ - коефициент на протокот

$C_c < 1$ - коефициент на контракции

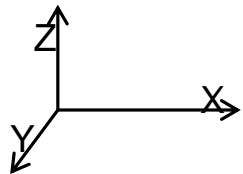
$$H = \frac{V_B^2}{2g} + k_{\text{вл}} \frac{V_B^2}{2g} = (1 + k_{\text{вл}}) \frac{V_B^2}{2g}$$

$$V_B = \frac{1}{\sqrt{1 + k_{\text{вл}}}} \sqrt{2gH} = C_v \sqrt{2gH}$$

$C_v < 1$ - Брзински коефициент

$$(\sum F)dt = MdV$$

$$[kgm/s]=[Ns]$$



$$\left\{ \begin{aligned} F_P^x + F_T^x + F_g^x &= -\int_A u\rho(udA) + \frac{\partial}{\partial t} \int_V u\rho dV \\ F_P^y + F_T^y + F_g^y &= -\int_A v\rho(vdA) + \frac{\partial}{\partial t} \int_V v\rho dV \\ F_P^z + F_T^z + F_g^z &= -\int_A w\rho(wdA) + \frac{\partial}{\partial t} \int_V w\rho dV \end{aligned} \right.$$

Стационарно течење

$$\left\{ \begin{aligned} \sum F_x &= -\int u\rho(udA) \\ \sum F_y &= -\int v\rho(vdA) \\ \sum F_z &= -\int w\rho(wdA) \end{aligned} \right.$$

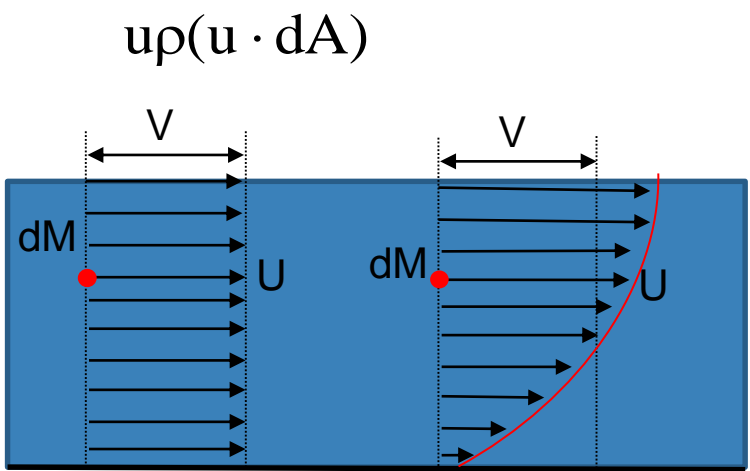
$$\left\{ \begin{aligned} \int_A u\rho(udA) &= \int_A u\rho dQ = (\bar{u}\rho Q)_2 - (\bar{u}\rho Q)_1 \\ \int_A v\rho(vdA) &= \int_A v\rho dQ = (\bar{v}\rho Q)_2 - (\bar{v}\rho Q)_1 \\ \int_A w\rho(wdA) &= \int_A w\rho dQ = (\bar{w}\rho Q)_2 - (\bar{w}\rho Q)_1 \end{aligned} \right.$$

ПКД ± импулс = ККД

$$MV_1 \pm \sum F \cdot t = MV_2$$

Коефициент на количество движење

Елементарно количество на движење:



$$K_u = \int_A u\rho(udA) = \rho \int_A u^2 dA$$

$$K_v = \beta V\rho(VA)$$

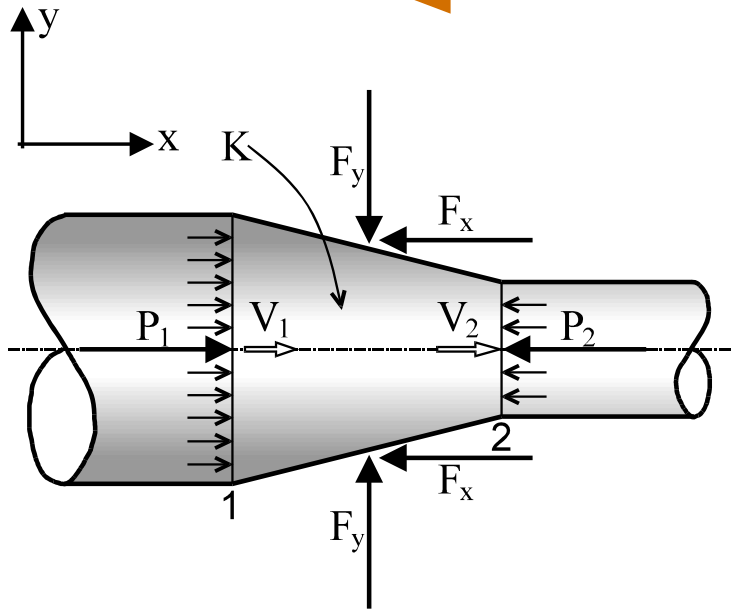
$$\beta = \frac{K_u}{K_v} = \frac{1}{AV^2} \int_A u^2 dA$$

Bousinesque-ов коефициент

$\beta=1.01-1.07$ за турбулентни течења во цевки

$\beta=1.33$ за ламинарни течења во цевки

Практична примена на равенката
за количество на движење



$$\text{ПКД} \pm \text{импулс} = \text{ККД}$$

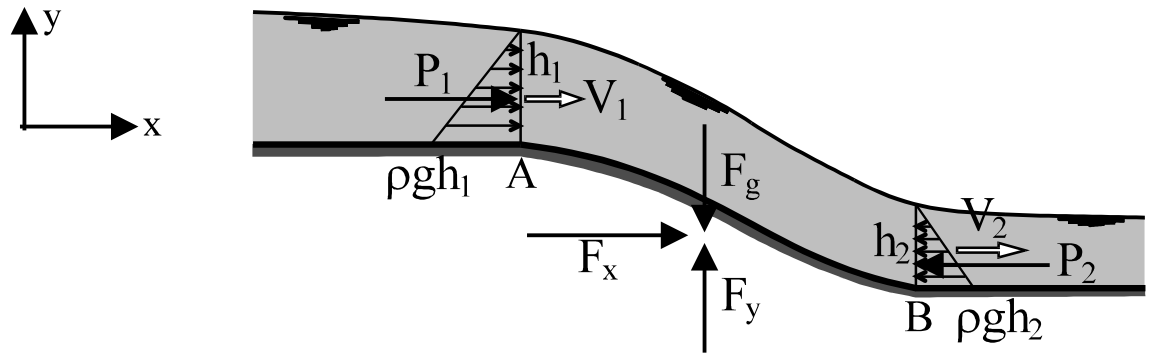
$$M V_{1x} \pm \sum F_x t = M V_{2x}$$

$$\rho Q V_1 + P_1 - P_2 - F_x = \rho Q V_2$$

$$F_x = \rho(A_2 V_2) V_2 - \rho(A_1 V_1) V_1 + p_2 A_2 - p_1 A_1$$

$$F_y = 0$$

Практична примена на равенката за количество на движење



$$M V_1 \pm \sum F_x t = M V_2$$

$$\rho Q V_1 + P_1 - P_2 + F_x = \rho Q V_2$$

$$F_x = \rho(A_2 V_2) V_2 - \rho(A_1 V_1) V_1 - \rho g y_{o1} A_1 + \rho g y_{o2} A_2$$

$$0 \pm \sum F_y t = 0$$

$$0 + F_y - F_g = 0$$

$$F_y = F_g = \rho g \nabla$$