

Opakování – Proudění, Hydrodynamika

- Pohyb tekutiny vyšetřujeme vzhledem k soustavě souřadnic, která je např. pevně spojená s potrubím. Vzhledem k této soustavě má každá částice tekutiny rychlost:

$$\vec{v} = \vec{v}(\vec{r}, t)$$

- Takto znázorněné vektory jsou tečnami ke křivkám, které nazýváme **proudnic**, nebo **proudové čáry**. Není-li proudění ustálené (stacionární), mění se obraz proudnic v každém okamžiku.

- Při **ustáleném proudění** se rychlost tekutiny v žádném místě nemění a
$$\vec{v} = \vec{v}(\vec{r})$$
 je statické vektorové pole.

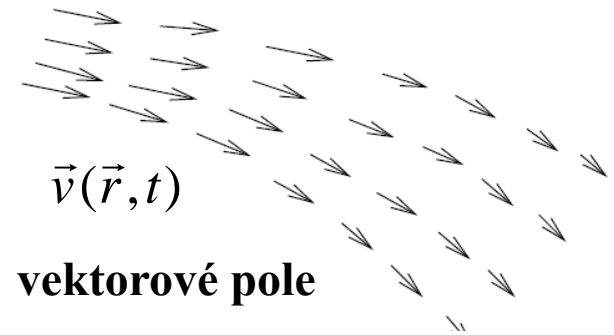
- Při ustáleném proudění je tvar proudnic stejný a **proudnic** se shodují s **trajektoriemi** částic tekutiny hovoříme potom o **proudové trubici**.

- Říkáme, že **proudění je vířivé**, jestliže :

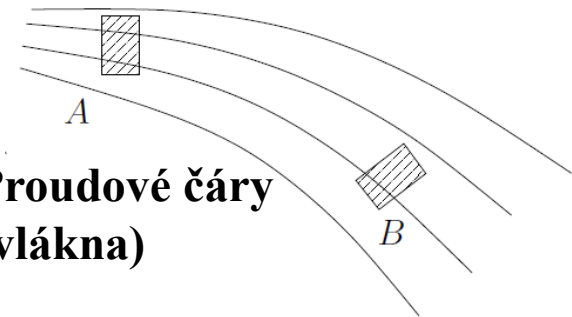
$$\text{rot } \vec{v} = \left(\frac{\partial v_z}{\partial y} - \frac{\partial v_y}{\partial z}, \frac{\partial v_x}{\partial z} - \frac{\partial v_z}{\partial x}, \frac{\partial v_y}{\partial x} - \frac{\partial v_x}{\partial y} \right) \neq 0$$

- Říkáme, že **proudění je nevířivé (potenciálové)**, jestliže :

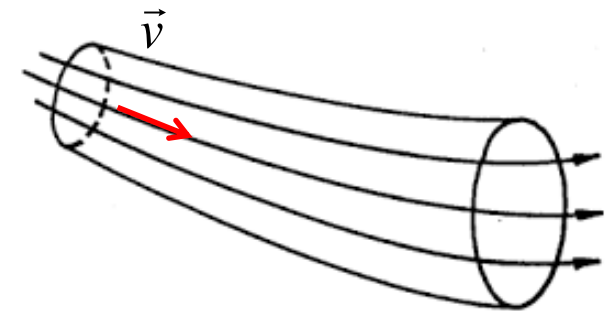
$$\text{rot } \vec{v} = 0 \Rightarrow \vec{v} = \text{grad } f, \quad v_i = \frac{\partial f}{\partial i} \quad \text{kde } i = x, y, z$$



vektorové pole



Proudové čáry (vlákna)



Opakování – Proudění, Hydrodynamika – Rovnice kontinuity

- **Rovnici kontinuity:**

$$\oint_S \rho \vec{v} d\vec{S} = \int_V \frac{d\rho}{dt} dV \quad \text{div}(\rho \vec{v}) = \frac{d\rho}{dt}$$

- Pro **ustálené proudění nestlačené kapaliny** rovnice zjednoduší:

$$\frac{d\rho}{dt} = 0, \quad \Rightarrow \quad \text{div}(\rho \vec{v}) = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial x} = \frac{\partial \rho}{\partial y} = \frac{\partial \rho}{\partial z} = 0 \quad \Rightarrow \quad \text{div}(\vec{v}) = 0$$

- do prostoru ohraničeného S vstupují částice tekutiny plochou S_1 a vystupují plochou S_2 . Bude tedy:

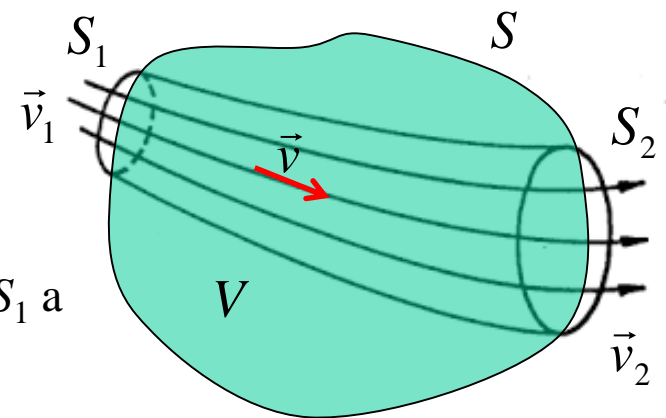
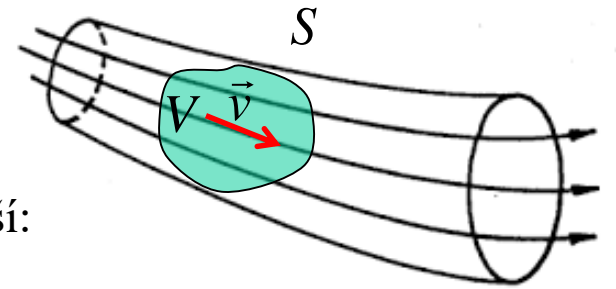
$$\oint_S \rho \vec{v} d\vec{S} = \int_{S_1} \rho \vec{v}_1 d\vec{S}_1 + \int_{S_2} \rho \vec{v}_2 d\vec{S}_2 = -Q_{m1} + Q_{m2} = 0 \Rightarrow Q_m = \text{konst}$$

- Za ustáleného proudění je hmotnostní tok tekutiny libovolným průřezem proudové trubice konstantní. Jsou-li rychlost v a hustota ρ v celém průřezu konstantní, lze rovnici kontinuity psát v jednoduchém tvaru:

$$Q_m = \rho S v = \text{konst.}$$

- Pro nestlačitelnou kapalinu:

$$Q_v = S v = \text{konst.}$$



Opakování – Proudění, Hydrodynamika – Bernoulliho rovnice

- I pro tekutiny platí **pohybová rovnice kontinua** • **Eulerova hydrodynamická rovnice**:

$$\sum_{j=x,y,z} \frac{\partial \sigma_{ij}}{\partial j} + G_i = \rho \frac{d^2 u_i}{dt^2}, \quad i = x, y, z \quad \frac{\partial v_i}{\partial t} + \sum_{j=x,y,z} \frac{\partial v_i}{\partial j} v_j = I_i - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial i}, \quad i = x, y, z$$

- Cekem tedy dostaneme vyjádření pro **Bernoulliho rovnici** pro **obecnou stlačitelnou tekutinu**:

$$\int d\left(\frac{v^2}{2}\right) + \int dU + \int \frac{dp}{\rho} = konst. \Rightarrow \frac{v^2}{2} + U + \int \frac{dp}{\rho} = konst.$$

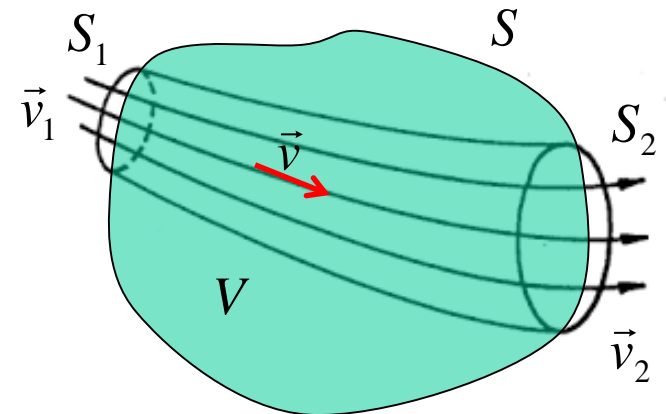
- **Bernoulliho rovnici** pro nestlačitelnou **kapalinu**, kdy je hustota konstantní:

$$\rho = konst. \Rightarrow \rho \frac{v^2}{2} + \rho U + p = konst.$$

- „Součet kinetické energie objemové jednotky kapaliny, její potenciální energie a tlaku je podél proudnice konstantní.“

- Pro libovolná dvě místa na stejné proudnici má tento výraz stejnou hodnotu:

$$\frac{v_1^2}{2} + U_1 + \frac{p_1}{\rho} = \frac{v_2^2}{2} + U_2 + \frac{p_2}{\rho}$$



Opakování – Proudění, Hydrodynamika – Bernoulliova rovnice

- Příklad proudění kapaliny vodorovnou trubicí
- ideální (nestlačitelná) kapalina

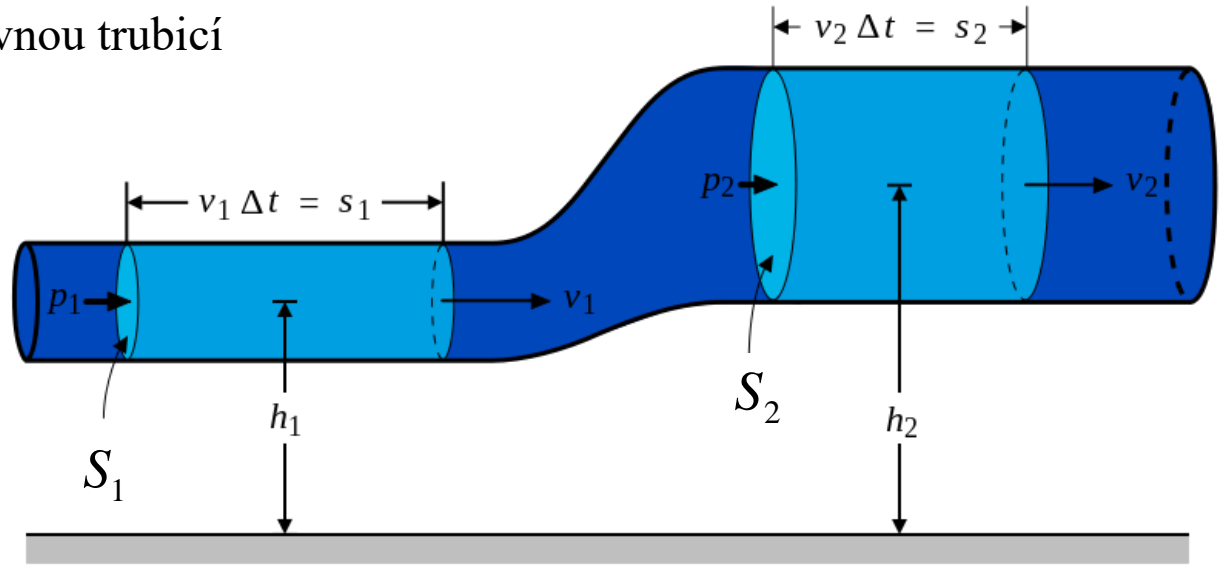
$$\rho = \textit{konst.}$$

- kdyby kapalina stála

$$v_1 = v_2 = 0$$

$$\rho U_1 + p_1 = \rho U_2 + p_2 \Rightarrow$$

$$p_2 - p_1 = \rho U_2 - \rho U_1 = \rho g (h_2 - h_1)$$



- **Bernoulliova rovnice:** $\frac{1}{2} \rho v_1^2 + p_1 + \rho g h_1 = \frac{1}{2} \rho v_2^2 + p_2 + \rho g h_2 = \textit{konst.}$

- Rovnice kontinuity: $Q_1 = Q_2 \Rightarrow \frac{V_1}{\Delta t} = \frac{V_2}{\Delta t} \Rightarrow \frac{S_1 v_1 \Delta t}{\Delta t} = \frac{S_2 v_2 \Delta t}{\Delta t} \Rightarrow S_1 v_1 = S_2 v_2 = \textit{konst.}$

Opakování – Bernoulliho rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Venturiho efekt
(nebo také hydrodynamický či aerodynamický paradox)

(rovnice kontinuity)

$$S_1 v_1 = S_2 v_2 \Rightarrow v_1 = \frac{S_2}{S_1} v_2$$

$$S_2 > S_1 \Rightarrow v_1 > v_2$$

(Bernoulliho rovnice)

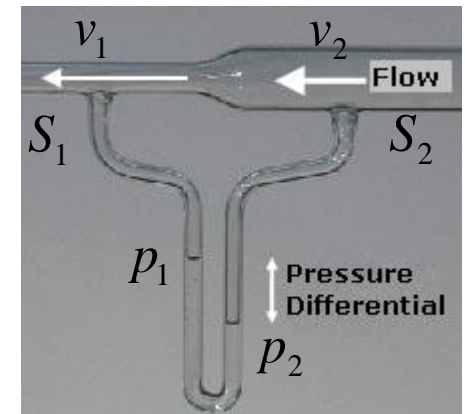
$$\frac{1}{2} \rho v_1^2 + p_1 = \frac{1}{2} \rho v_2^2 + p_2$$

$$v_1 > v_2 \Rightarrow p_1 < p_2$$

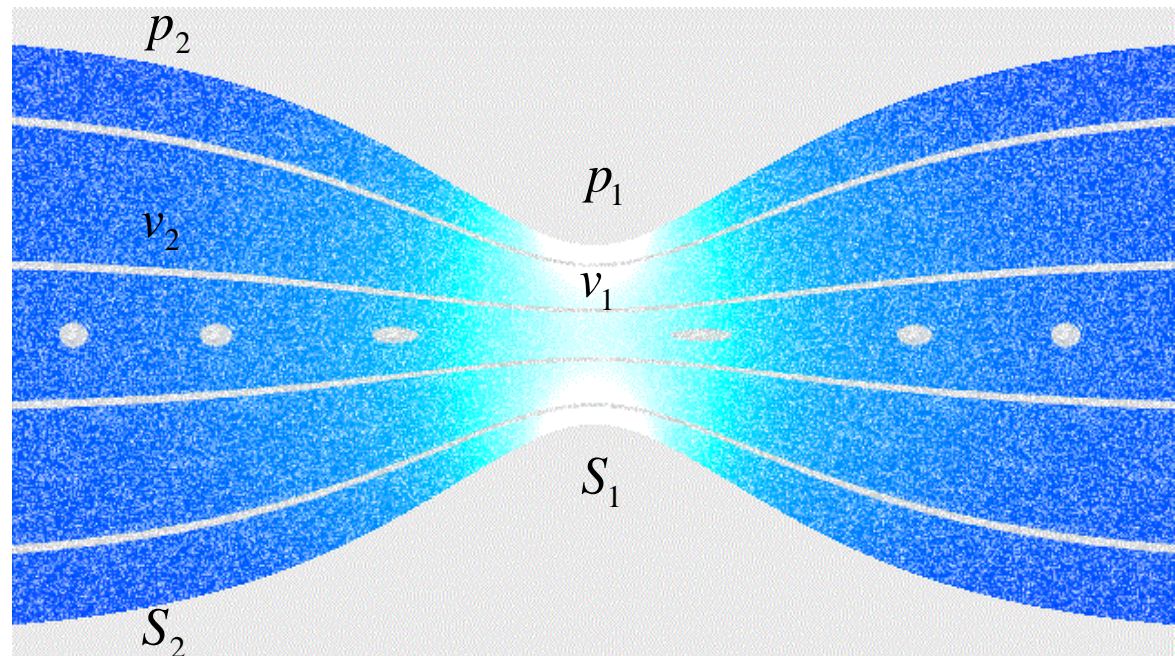
$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$

dynamický tlak

statický tlak



$$p_1 < p_2$$

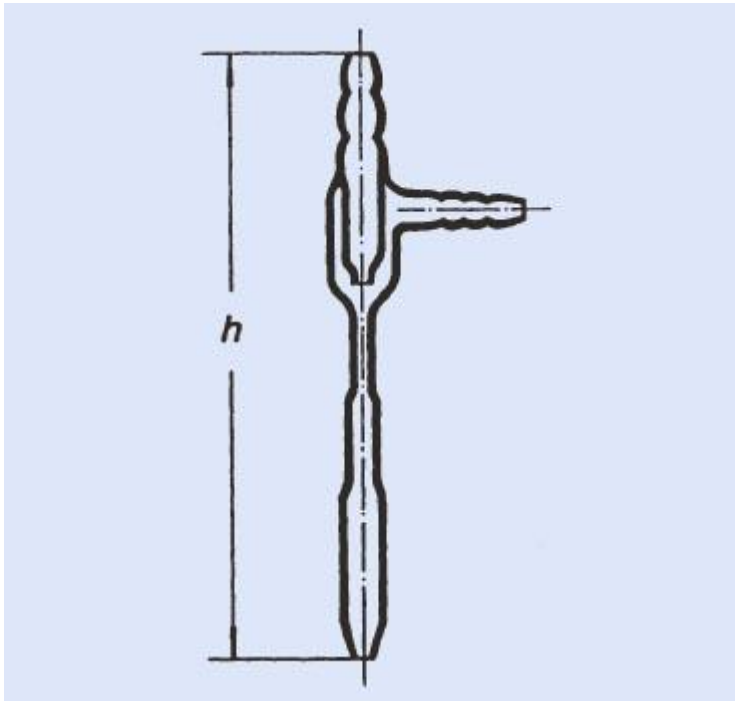


Opakování – Bernoulliho rovnice

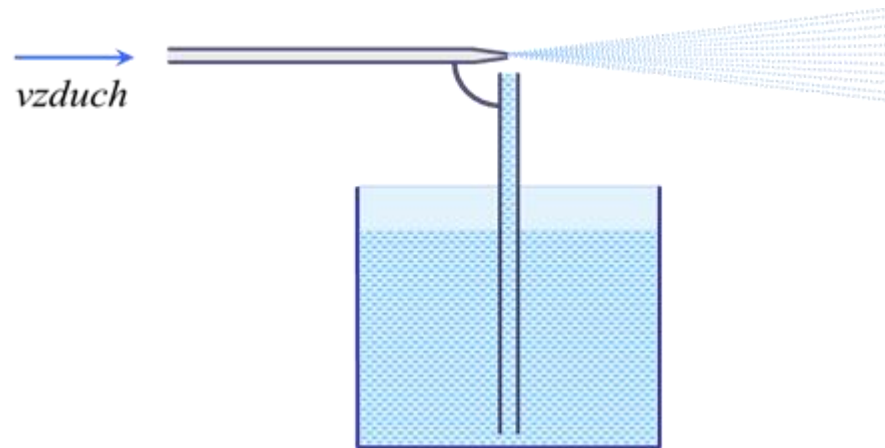
- pokud se nemění výška ($h = konst.$)

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$

- Vodní vývěva



- stříkací pistole



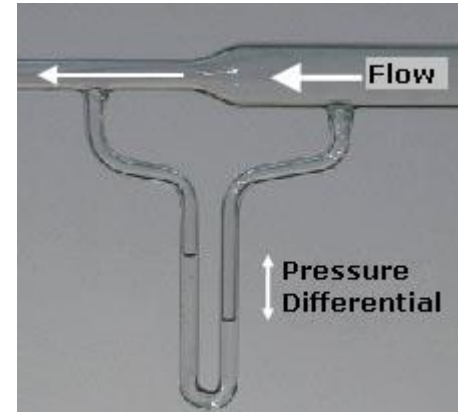
Opakování – Bernoulliova rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Venturiho efekt

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$

dynamický tlak

statický tlak

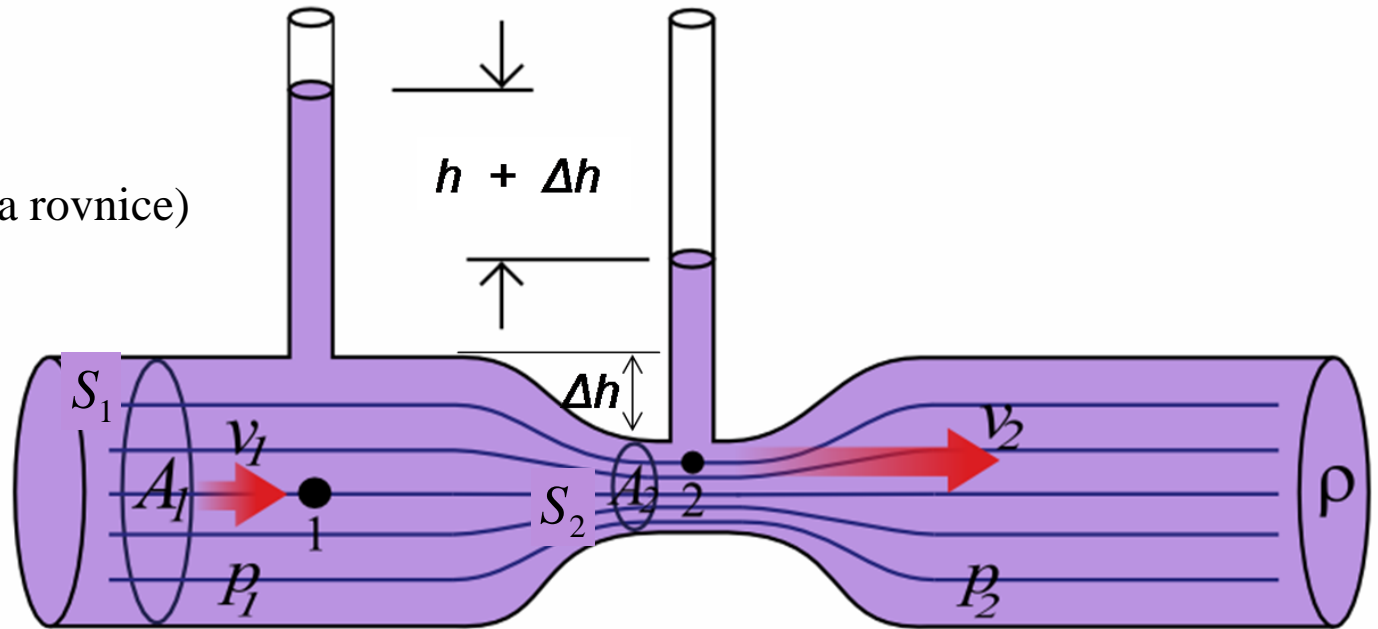


$$S_1 v_1 = S_2 v_2 \quad (\text{rovnice kontinuity})$$

$$\frac{1}{2} \rho v_1^2 + p_1 = \frac{1}{2} \rho v_2^2 + p_2$$

(Bernoulliova rovnice)

$$v_1 = \sqrt{\frac{2(p_1 - p_2)}{\rho \left(\frac{S_1^2}{S_2^2} - 1 \right)}}$$



Opakování – Bernoulliova rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Venturiho efekt

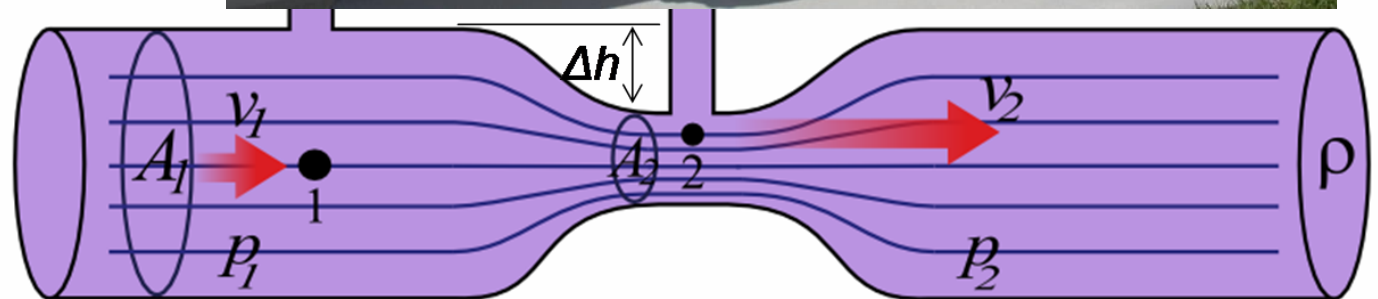
$$S_1 v_1 = S_2 v_2 \quad (\text{rovnice kontinuity})$$

$$\frac{1}{2} \rho v_1^2 + p_1 = \frac{1}{2} \rho v_2^2 + p_2$$

(Bernoulliova rovnice)



$$v_1 = \sqrt{\frac{2(p_1 - p_2)}{\rho \left(\frac{S_1^2}{S_2^2} - 1 \right)}}$$



Opakování – Bernoulliova rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Pilotova trubice



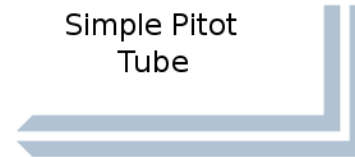
Pitotova trubice z letounu F/A-18 Hornet

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$

dynamický tlak

statický tlak

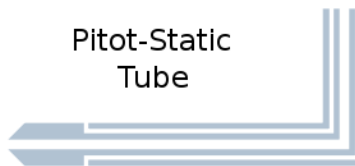
Simple Pitot Tube



Static Source



Pitot-Static Tube

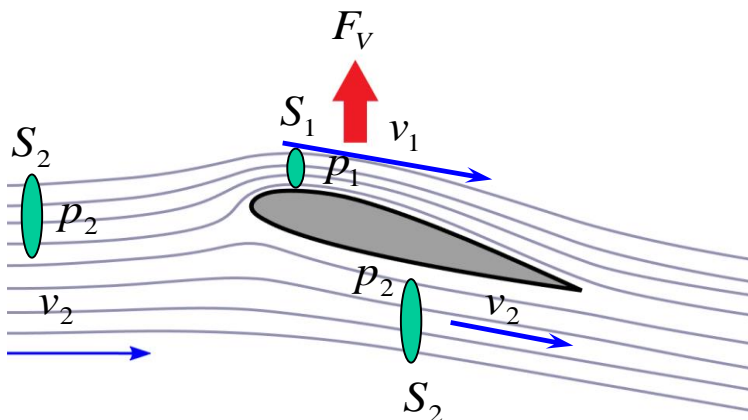


$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = p_{\text{tot}}$$

$$v = \sqrt{\frac{2(p_{\text{tot}} - p)}{\rho}}$$

Opakování – Bernoulliova rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Aerodynamický vztlak



$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$

(rovnice kontinuity)

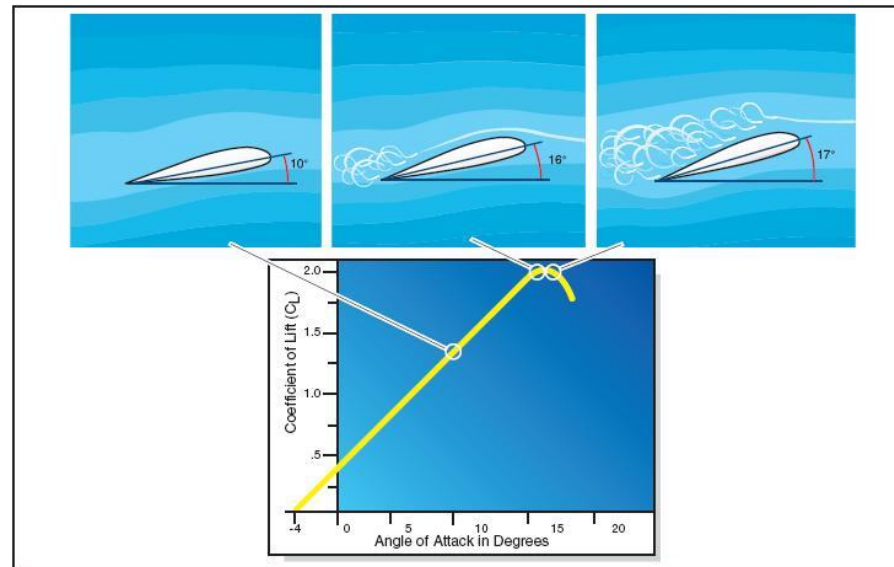
$$S_1 v_1 = S_2 v_2 \Rightarrow v_1 = \frac{S_2}{S_1} v_2$$

$$S_2 > S_1 \Rightarrow v_1 > v_2$$

(Bernoulliova rovnice)

$$\frac{1}{2} \rho v_1^2 + p_1 = \frac{1}{2} \rho v_2^2 + p_2$$

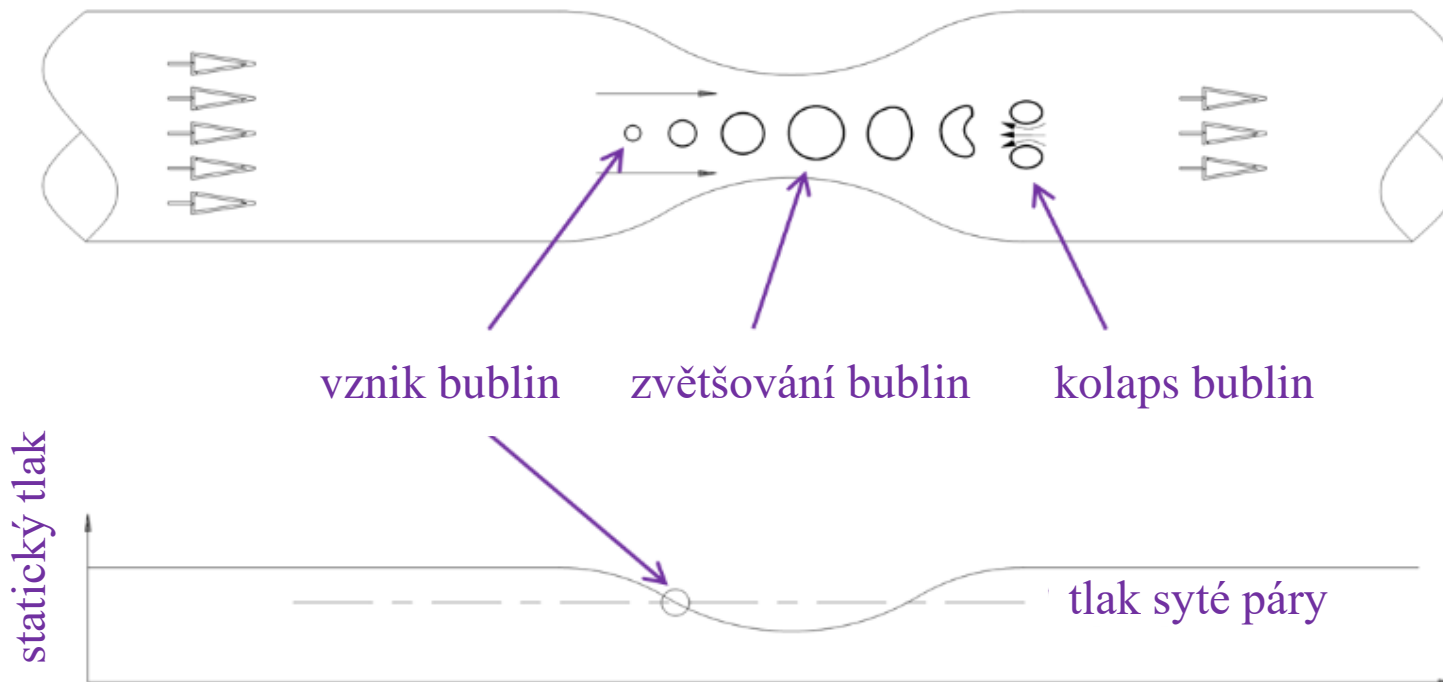
$$v_1 > v_2 \Rightarrow p_1 < p_2 \Rightarrow F_V$$



Opakování – Bernoulliho rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Hydrodynamická kavitace – vznik dutin v kapalině při lokálním poklesu tlaku

$$\frac{1}{2}\rho v^2 + p = konst.$$

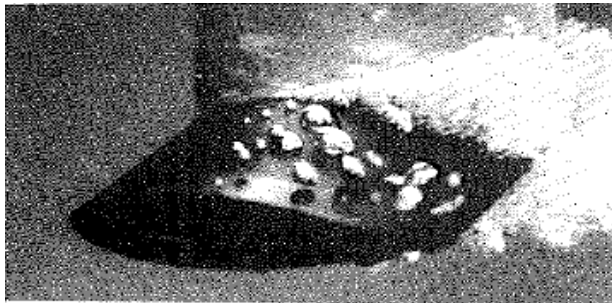
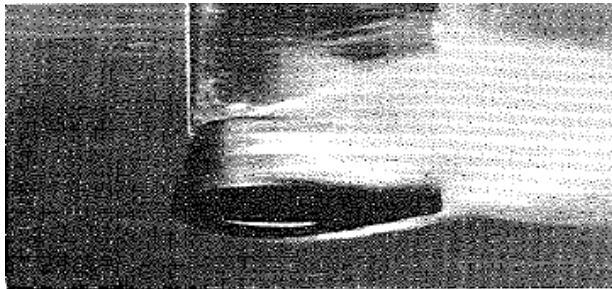


- Kavítace je zpočátku vyplněna vakuem, později se vyplní párou okolní kapaliny nebo do ní mohou difundovat plyny z okolní kapaliny.

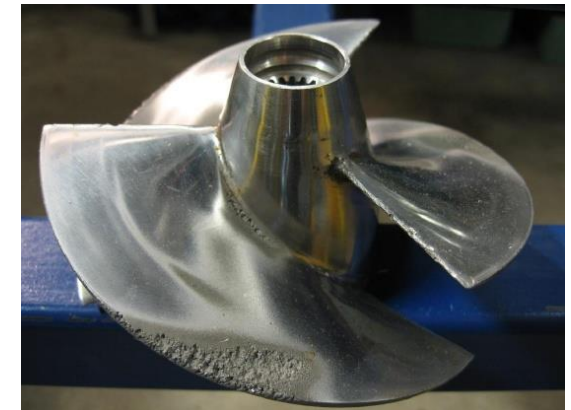
Opakování – Bernoulliova rovnice

- pokud se nemění výška ($h = konst.$)
- Hydrodynamická kavitace – vznik dutin v kapalině při lokálním poklesu tlaku

$$\frac{1}{2} \rho v^2 + p = konst.$$



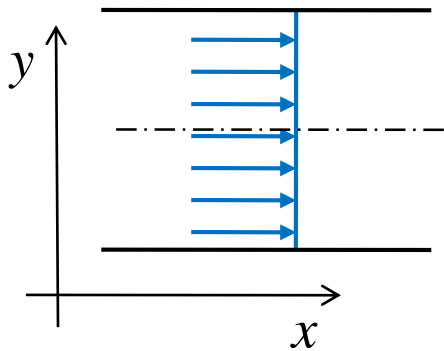
- Při vymizení podtlaku, který kavitaci vytvořil, její bublina kolabuje za vzniku rázové vlny s destruktivním účinkem na okolní materiál.



- Kavitace je zpočátku vyplněna vakuem, později se vyplní párou okolní kapaliny nebo do ní mohou difundovat plyny z okolní kapaliny.

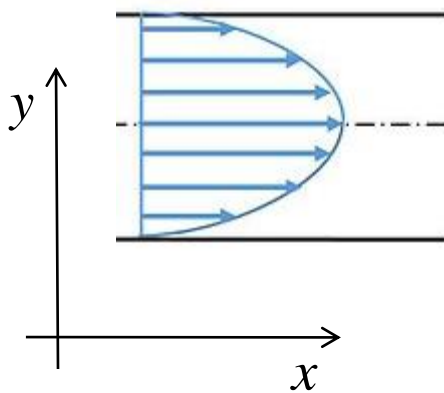
Proudění reálné kapaliny

- proudění ideální kapaliny



- stejná rychlost ve všech místech průřezu

- laminární proudění reálné kapaliny



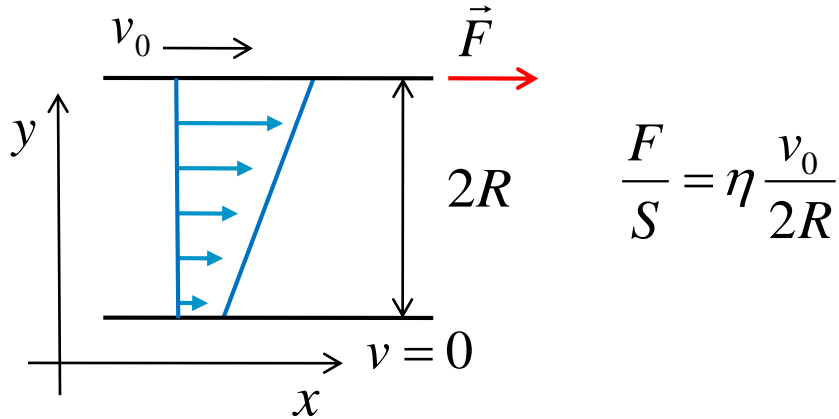
- rychlost proměnná kvůli vnitřnímu tření
- nejvyšší rychlost uprostřed potrubí, směrem ke krajům klesá k nule

• tečné napětí: $\tau = \eta \frac{dv}{dy}$ (Newtonovské kapaliny)

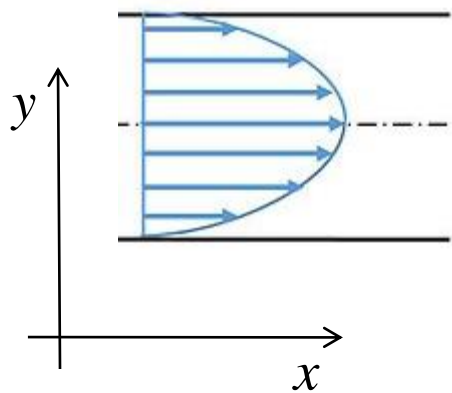
• dynamická viskozita: $\eta = Ae^{B/T}$

Proudění reálné kapaliny

- měření dynamické viskozity



- laminární proudění reálné kapaliny

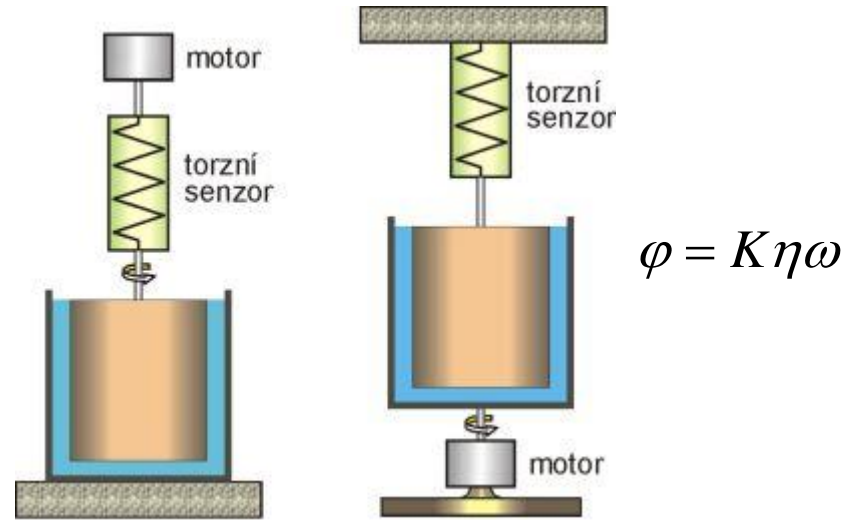


- rychlost proměnná kvůli vnitřnímu tření
- nejvyšší rychlost uprostřed potrubí, směrem ke krajům klesá k nule

• tečné napětí: $\tau = \eta \frac{dv}{dy}$ (Newtonovské kapaliny)

• dynamická viskozita: $\eta = Ae^{B/T}$

- rotační viskozimetry



Proudění reálné kapaliny

- dynamická viskozita při 20°C

- voda: $\eta = 1 \times 10^{-3}$ Pa s

- etanol: $\eta = 1.2 \times 10^{-3}$ Pa s

- glycerín: $\eta = 1.48$ Pa s

- med: $\eta = 2 - 10$ Pa s

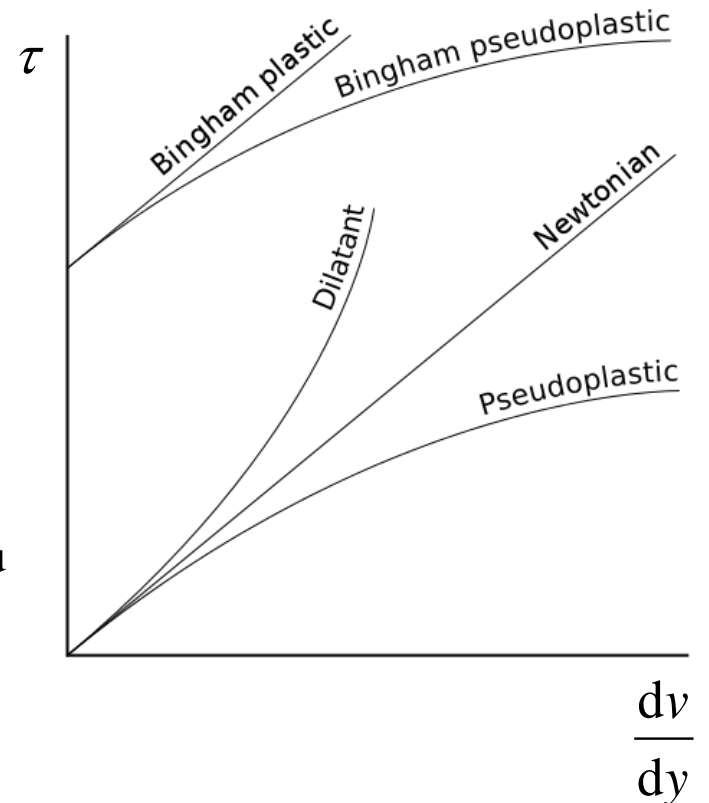
$$\tau = \eta \frac{dv}{dy} \quad (\text{Newtonovské kapaliny})$$

- neneutronovské kapaliny

- dilatantní: η narůstá s rostoucí rychlostí
změny smykového napětí (kukuřičný škrob)

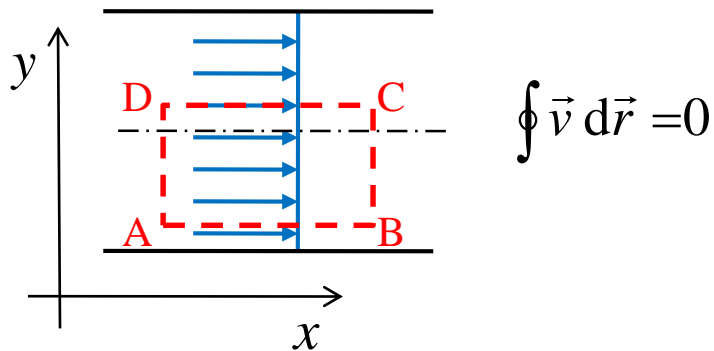
- pseudoplastické: η klesá s rostoucí rychlostí
změny smykového napětí (krev, barva)

- Binghamské tekutiny: potřebují určitou prahovou hodnotu
smykového napětí aby začaly téci
(jíl, zubní pasta, majonéza)

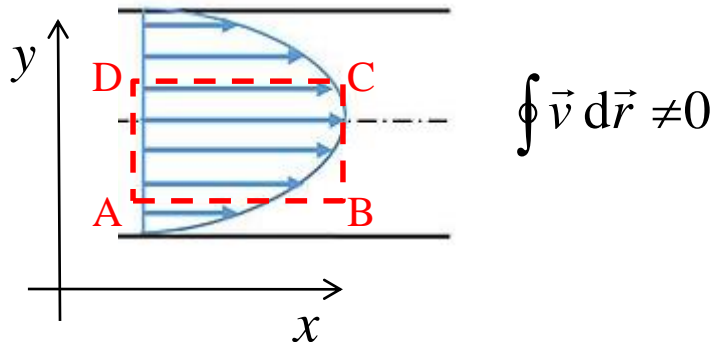


Proudění reálné kapaliny

- proudění ideální kapaliny



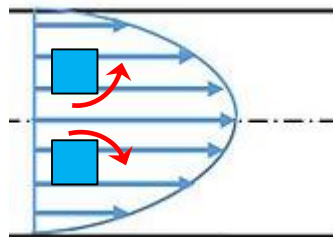
- **laminární** proudění reálné kapaliny



- cirkulace vektoru rychlosti

$$\oint \vec{v} \cdot d\vec{r} = \int_A^B \vec{v} \cdot d\vec{r} + \underbrace{\int_B^C \vec{v} \cdot d\vec{r}}_0 + \int_C^D \vec{v} \cdot d\vec{r} + \underbrace{\int_D^A \vec{v} \cdot d\vec{r}}_0$$

- Je-li cirkulace vektoru rychlosti nenulová, vytvářejí se v proudící kapalině **víry**. Spodní(horní) část elementu kapaliny se pohybuje rychleji.



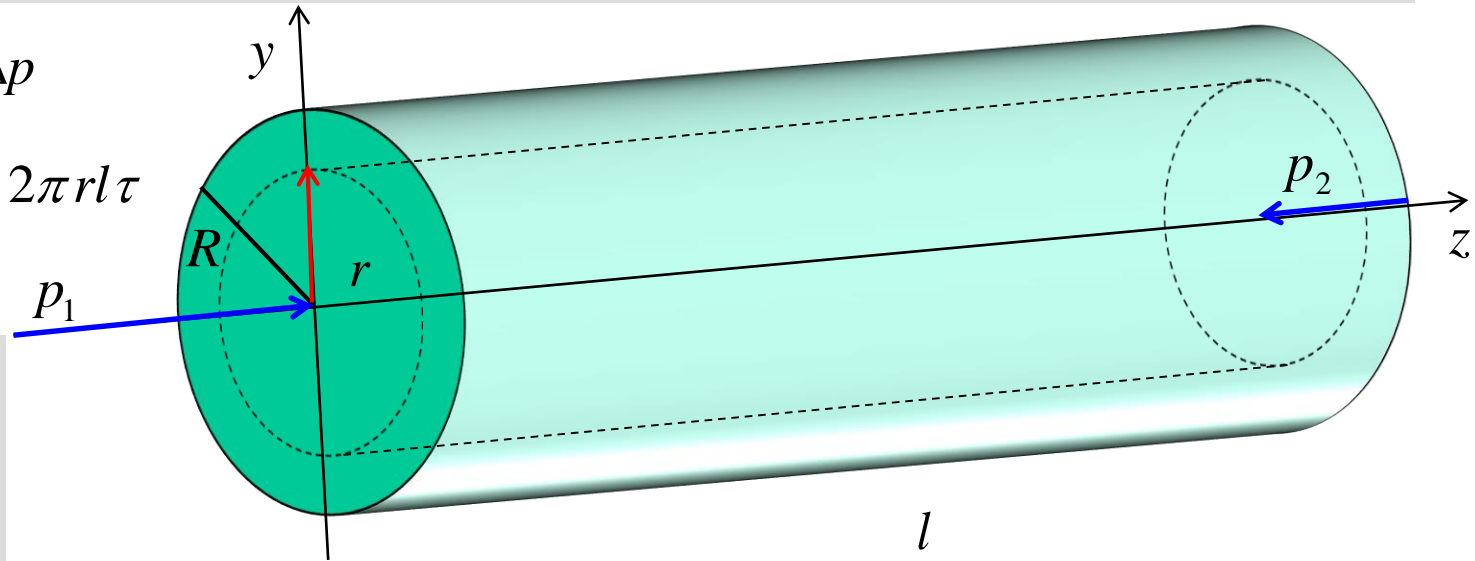
- Podle intenzity vytváření vírů, můžeme proudění rozdělit na **laminární** a **turbulentní**. Při laminárním proudění se díky malé rychlosti víry zřetelně nerozvinou a kapalina se nepromíchává.

Laminární proudění reálné kapaliny

- tlaková síla: $F_p = \pi r^2 \Delta p$
- síla vnitřního tření: $F_t = 2\pi r l \tau$

$$v = \frac{\Delta p}{4l\eta} (R^2 - r^2)$$

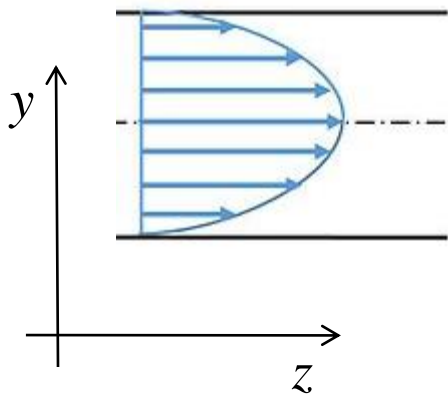
parabolický rychlostní profil



- ustálené laminární proudění: $\pi r^2 \Delta p = 2\pi r l \tau$

$$\tau = -\eta \frac{dv}{dr} \Rightarrow dv = -\frac{\Delta p}{2l\eta} r dr \Rightarrow v = -\frac{\Delta p}{4l\eta} r^2 + C$$

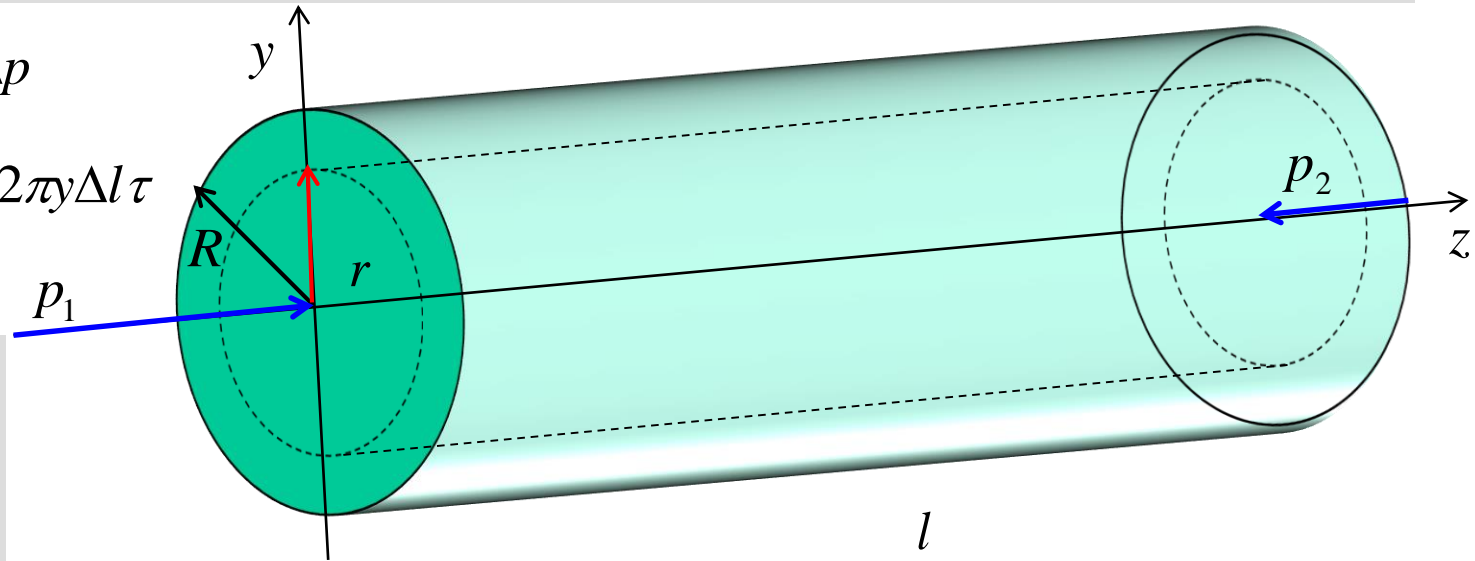
$$v(R) = 0 \Rightarrow C = \frac{\Delta p}{4l\eta} R^2$$



Laminární proudění reálné kapaliny

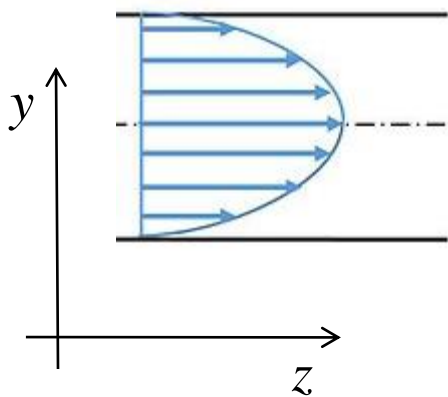
- tlaková síla: $F_p = \pi y^2 \Delta p$

- síla vnitřního tření: $F_t = 2\pi y \Delta l \tau$



$$v = \frac{\Delta p}{4l\eta} (R^2 - r^2)$$

parabolický rychlostní profil



- Objemový průtok potrubím Q

$$dQ = v dS \Rightarrow Q = \int_0^{2\pi} \int_0^R \frac{\Delta p}{4l\eta} (R^2 - r^2) r dr d\varphi = \frac{\Delta p}{4l\eta} 2\pi \left[\frac{R^2 r^2}{2} - \frac{r^4}{4} \right]_0^R$$

- Hagen-Poiseuillův zákon: $Q = \frac{\pi \Delta p}{8l\eta} R^4$

- střední rychlost proudění $\bar{v} = \frac{Q}{\pi R^2}$ - rychlost jakou by kapalina musela proudit v celém potrubí, aby se dosáhlo stejného Q

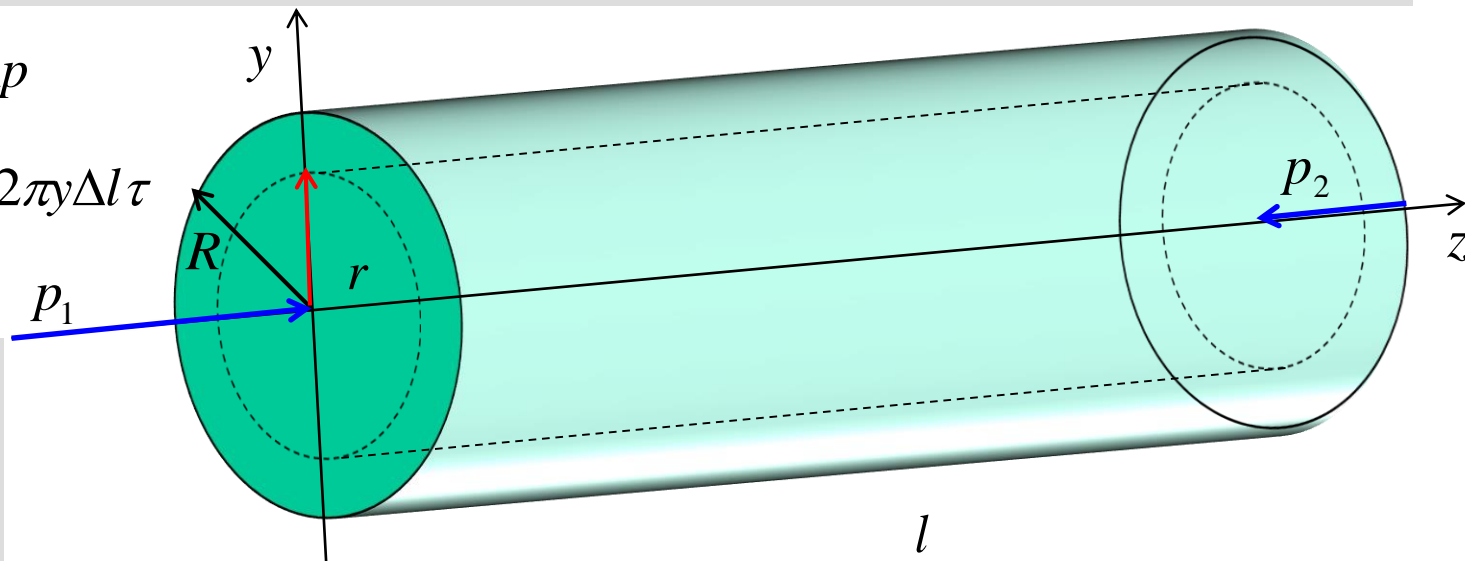
Laminární proudění reálné kapaliny

- tlaková síla: $F_p = \pi y^2 \Delta p$

- síla vnitřního tření: $F_t = 2\pi y \Delta l \tau$

$$v = \frac{\Delta p}{4l\eta} (R^2 - r^2)$$

parabolický rychlostní profil



- Zda v trubici nastane laminární nebo turbulentní proudění lze stanovit podle bezrozměrného **Reynoldsova čísla**:

$$Re = \frac{\rho R \bar{v}}{\eta}$$

je-li $Re < Re_K \Rightarrow$ Laminární proud.

je-li $Re > Re_K \Rightarrow$ Turbulentní proud.

