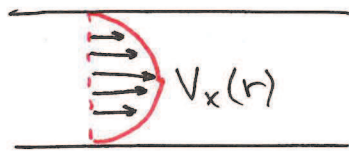


Hagen-Poiseuilles ekv

Mån Lv2



Kontrollvolymen är en cirkelring!
som varierar i r-riktning (Δr) och
x-riktning (Δx) (Fig 8.1)

Rörelsemängdsbalans

$r_m^{in} \equiv r_m^{out}$ (hastigheten konst.)

$$\sum F_x = 0$$

tryckkrafter
tyngdkrafter (kan försummas ty inga tyngdkrafter i x-led)
skjuvkrafter
← tryckkrafter →

$$\sum F_x = p(2\pi r \Delta r)|_x - p(2\pi r \Delta r)|_{x+\Delta x} +$$

$$+ \tau_{rx}(2\pi r \Delta x)|_{r+\Delta r} - \tau_{rx}(2\pi r \Delta x)|_r$$

↑ skjuvspänning ↓

Dela med $2\pi r \Delta r \Delta x$

$$\rightarrow = \frac{p(2\pi r \Delta r)|_x - p(2\pi r \Delta r)|_{x+\Delta x}}{2\pi r \Delta r \Delta x} + \frac{\tau_{rx}(2\pi r \Delta x)|_{r+\Delta r} - \tau_{rx}(2\pi r \Delta x)|_r}{2\pi r \Delta r \Delta x}$$

Låt $2\pi r \Delta r \Delta x \rightarrow 0$!

$$\rightarrow \sum F_x = -\frac{dp}{dx} + \frac{1}{r} \frac{d}{dr} (\tau_{rx} r) \quad \Leftrightarrow$$

$$\Leftrightarrow -r \frac{dp}{dx} + \frac{d}{dr} (\tau_{rx} r) = 0$$

$$\frac{dP}{dx} = \text{konstant}$$

Fullt utvecklade

(hastigheten är konstant i x-riktn. under hela förloppet)

Integrera! \Rightarrow

$$\tau_{rx} = \frac{dP}{dx} \frac{r}{2} + \frac{f_1}{r} ; f_1 = 0 \text{ begr. i } r=0$$

$$\rightarrow \tau_{rx} = \frac{dP}{dx} \frac{r}{2}$$

Vet att $\tau_{rx} = \mu \frac{dv_x}{dr}$


$$\rightarrow \mu \frac{dv_x}{dr} = \frac{dP}{dx} \frac{r}{2}$$

Integreras igen!

$$v_x = \frac{dP}{dx} \frac{r^2}{4\mu} + f_2$$

Randvillkor: $v_x(R) = 0 \rightarrow f_2 = -\frac{dP}{dx} \frac{R^2}{4\mu}$

$$\rightarrow v_x = -\frac{dP}{dx} \frac{R^2}{4\mu} \left[1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right]$$

Hagen-Poiseuilles ekv. 

Medelhastighet: $v_{avg} = \frac{1}{A} \int \int v_x dx = \dots = \frac{1}{2} v_{max}$

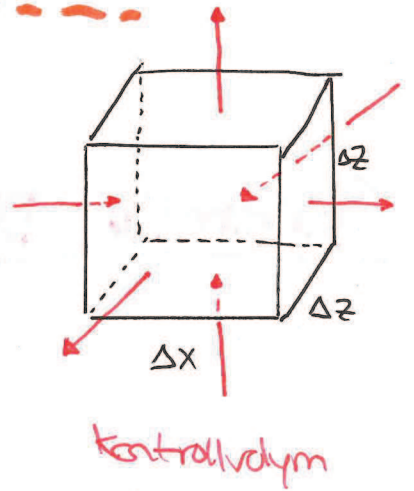
$$\left\{ v_{max} = -\frac{dP}{dx} \frac{R^2}{4\mu} \right\}$$

Lösningsgång

1. Definiera problemet (skiss)
2. Balans
3. Kontrollvolum
4. Förenklingar
5. Vilka krafter
6. Relation mellan τ och V
7. Randvillkor

Generell Differentiell Massbalans

$$\iint_{CS} \rho(\vec{v} \cdot \vec{n}) dA + \frac{\partial}{\partial t} \iiint_{CV} \rho dV = 0$$



{ eftersom balansen är generell kan vi inte göra antagandet att förloppet är stationärt, dvs $\frac{\partial}{\partial t} \neq 0$ }

$$\underbrace{(\rho v_x|_{x+\Delta x} - \rho v_x|_x) \Delta y \Delta z}_{\Delta x} + \underbrace{(\rho v_y|_{y+\Delta y} - \rho v_y|_y) \Delta x \Delta z}_{\Delta y} + \underbrace{(\rho v_z|_{z+\Delta z} - \rho v_z|_z) \Delta x \Delta y}_{\Delta z} + \frac{\partial}{\partial t} (\rho \underbrace{\Delta x \Delta y \Delta z}_{\text{volymen}}) = 0$$

{ dela med $\Delta x \Delta y \Delta z \rightarrow 0$ }

$$\rightarrow \frac{\partial}{\partial x} (\rho v_x) + \frac{\partial}{\partial y} (\rho v_y) + \frac{\partial}{\partial z} (\rho v_z) + \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$$

$$\frac{\partial}{\partial x}(\rho v_x) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho v_y) + \frac{\partial}{\partial z}(\rho v_z) \equiv \nabla \cdot \rho \vec{v}$$

$$\nabla \cdot (\rho \vec{v}) + \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$$

① Specialfall: Stationärt $\rightarrow \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$

$$\nabla \cdot (\rho \vec{v}) = 0$$

② Specialfall: Inkompressibelt $\rightarrow \rho = \text{konstant}$

$$\nabla \cdot (\rho \vec{v}) = 0$$

$$\nabla \cdot \vec{v} = 0$$

Generelle Differentiell r-m-balans

(samma cv som fört)

(Fig 9.2)

3 krafter: $\left\{ \begin{array}{l} \text{tryck} \\ \text{friktion} \\ \text{gravitation} \end{array} \right.$



\rightarrow Navier-Stokes ekv.

$$\rho \frac{D\vec{v}}{Dt} = \rho \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} \right) = \rho \vec{g} - \nabla P + \mu \nabla^2 \vec{v}$$

- inkompressibel strömning $\rho = \text{konst.}$
- konstant viskositet (Newtonsk) $\mu = \text{konst.}$
- (• laminär strömning)