

Batola MecFlu P2

Fluido incompressível e Inviscido. Sem tensões mistas de cisalhamento.

$$\underbrace{-\frac{1}{\rho} \frac{dp}{ds}}_{\text{Fator Pressão}} - \underbrace{g \frac{dz}{ds}}_{\text{Fator elevação}} = \frac{dv_s}{dt} + v_s \frac{dv_s}{ds} \quad \text{eq. de Euler na L.C.}$$

$$\frac{1}{\rho} \frac{dp}{dn} + g \frac{dz}{dn} = \frac{v_s^2}{R} \quad \text{eq. na direção normal}$$

$$\frac{p}{\rho} + g \cdot z + \frac{v^2}{2} = C_1 \quad [J/kg] \quad \text{eq. de Bernoulli}$$

- inviscido
- incompressível
- Regime permanente
- L.C. única.
- sem Trabalho

$$\rightarrow p + \rho \cdot g \cdot z + \frac{\rho v^2}{2} = C_2 \quad [Pa]$$

estática hidrostática dinâmica

$$p_{estag} = p + \frac{\rho v^2}{2}$$

Controles finitos e Conservação de massa

$$\underbrace{\frac{d}{dt} \int_{v.c.} \rho dV}_{\text{Variação de massa no v.c.}} + \int_{s.c.} \rho \vec{v} \cdot d\vec{A} = 0 \quad \Leftrightarrow \quad \left(\frac{dm}{dt} \right)_{v.c.} + \underbrace{\left(\sum \rho v_n \right)_s}_{\text{vazão saída}} - \underbrace{\left(\sum \rho v_n \right)_e}_{\text{vazão entrada}} = 0$$

Movimento e deformação do v.c.

$$Q = \int_{s.c.} \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

vazão volumétrica

$$m = \int_{s.c.} \rho \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

vazão massica

$$\Phi(t) = \int_{s.c.} p \cdot \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

Fluxo.

• Velocidade Média

$$\bar{v} = \frac{1}{A} \int_A \vec{v} dA \Rightarrow \bar{v} = \frac{2}{R^3} \int_0^R v(r) \cdot r \cdot dr$$

Conteúdo Finito e Conservação de Energia

↳ Energia entra e sai por Calor (Q) e Trabalho (W): Energia em trânsito.

$$\left(\frac{dE}{dt}\right)_{\text{sist.}} = \dot{Q}_{\text{ent}} + \dot{W}_{\text{total}} \quad (\text{I})$$

← $W_e - W_s$

← $Q_e - Q_s$

$$e = e_p + e_c + u = g \cdot z + \frac{v^2}{2} + u \quad [\text{J/kg}] \quad (\text{II})$$

← energia interna (p.p.)

← componentes normais das tensões de cisalhamento.

$$W_{\text{tot}} = W_{\text{eixo}} + W_{\text{pressão}} + W_{\text{visco}} + W_{\text{tração}} \quad (\text{III})$$

- ← móq. {
- Bomba
 - Ventilador
 - Compressor
 - Turbina (Remove)
- ← forças transmitidas pela V.C.

• potência eixo: $\dot{W}_{\text{eixo}} = T_{\text{eixo}} \cdot \omega = 2\pi \cdot n \cdot T_{\text{eixo}} \quad (\text{IV})$

← freq.

• potência de pressão: $\dot{W}_{\text{pressão}} = - \int_{SC} p \vec{v} \cdot d\vec{A} = - \int_{SC} \frac{p}{\rho} \cdot \rho \vec{v} \cdot d\vec{A} \quad (\text{V})$

então:

$$W_{\text{eixo}} + \frac{P_1}{\rho_1} + \frac{V_1^2}{2} + g \cdot z_1 = \frac{P_2}{\rho_2} + \frac{V_2^2}{2} + g \cdot z_2 + (u_2 - u_1 \pm q_{\text{total}})$$

1 ≡ entrada
2 ≡ saída

← energia interna
emec, perdida (parasita)

$$m \left(\frac{P_1}{\rho_1} + \frac{v_1^2}{2} + g z_1 \right) + W_{\text{bomba}} = m \left(\frac{P_2}{\rho_2} + \frac{v_2^2}{2} + g z_2 \right) + W_{\text{turbina}} + E_{\text{perdida}}$$

balanco de energia em taxa.

$$\frac{P_1}{\rho_1} + \frac{\alpha_1 v_1^2}{2g} + z_1 + h_b = \frac{P_2}{\rho_2} + \frac{\alpha_2 v_2^2}{2g} + z_2 + h_L$$

perda de carga $\begin{cases} \alpha=2 \text{ (Laminar)} \\ \alpha=1 \text{ (Turbulenta)} \end{cases}$

$$h_b = \frac{W_{\text{bomba}}}{m \cdot g}$$

$[m] \equiv$ vazão massica $[kg/s]$

Potência bomba

$$W_b = \gamma \cdot Q \cdot h_b$$

vazão mássica

$$m = \rho \cdot \bar{v} \cdot A$$

"Laboratório"

$$H = \frac{\alpha \cdot v^2}{2 \cdot g} + z + \frac{P}{\gamma}$$

$$D_H = \frac{4 \cdot S}{\delta}$$

Área da seção preenchida pelo fluido

"perímetro molhado"

$$v = v_{\text{mix}} \cdot \left[1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right]$$

sabe-se que:

$$h_f = \left(\frac{P_1 - P_2}{\gamma} \right) + (z_1 - z_2)$$

eq. universal de perda de carga

$$h_f = f \cdot \frac{L}{D_H} \cdot \frac{v^2}{2g}$$

$$f = \frac{2 \cdot g \cdot D_H}{L \cdot v^2}$$

$$f = \frac{64}{Re} \quad Re < 2000$$

$$Re = \frac{v \cdot D_H}{\nu}$$

→ Inigualdade relativa

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left(0,27 \cdot \left(\frac{\epsilon}{D_H} + \frac{2,51}{Re \cdot \sqrt{f}} \right) \right)$$

Problemas:

1) $H_f = ?$ dado D_H, v

$$Re = \frac{v \cdot D_H}{\nu} \rightarrow f, \quad h_f = f \cdot \frac{L}{D_H} \cdot \frac{v^2}{2g}$$

2) $v(\text{ou } Re) = ?$ dado H_f, D_H

$$f \cdot v^2 = \frac{2g \cdot D_H \cdot h_f}{L}$$

$$\rightarrow 2.a) f = \frac{64}{Re}$$

$$\rightarrow 2.b) \frac{1}{\sqrt{f}} \dots$$

$$\begin{aligned} &\rightarrow f \cdot v^2 = A \\ &\rightarrow f \left(\frac{Re \cdot \nu}{D_H} \right)^2 = A \\ &\rightarrow f \cdot Re^2 = A \cdot \left(\frac{D_H}{\nu} \right)^2 \\ &\rightarrow Re \sqrt{f} = \sqrt{A} \cdot \frac{D_H}{\nu} \end{aligned}$$

3) $D_u = ?$ sabendo H_f e $v (\propto Q)$

$$\frac{f}{D_u} = \frac{2 \cdot g \cdot h_f}{LV^2} \quad (\text{conhecido})$$

$$f = \frac{64}{Re} \quad (\text{Laminar})$$

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2 \log \left(0.27 \frac{\epsilon}{D_u} + \frac{2.51}{Re \sqrt{f}} \right) \quad (\text{Turbulento})$$