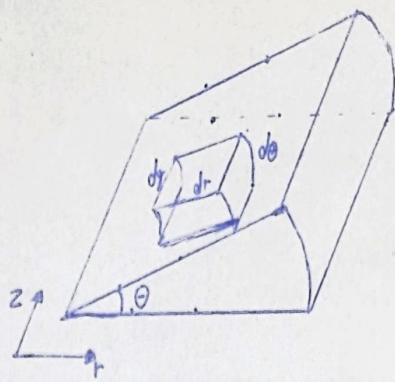


Lista 1 - PMTO7

José Gabriel Claroindo



Conservação da Massa:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} p dV + \int_{SC} p (\vec{V} \cdot \vec{dA}) = 0$$

$$dV = dr \cdot r \cdot d\theta \cdot dz = r dr d\theta dz$$

$$\vec{V} = v_r \hat{e}_r + v_\theta \hat{e}_\theta + v_z \hat{e}_z$$

Termo transiente:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} p dV = \frac{\partial (p \cdot dV)}{\partial t} = \frac{\partial p}{\partial t} (+ \cdot dr \cdot d\theta \cdot dz)$$

Termo convectivo:

Fluxo na direção r:

Sair:

$$(p \cdot v_r + r \cdot d\theta \cdot dz) |_{r=r_2}$$

Entrada:

$$(p \cdot v_r + r \cdot d\theta \cdot dz) |_{r=r_1}$$

Fluxo massico líquido na direção r (Saida - Entrada):

$$\text{Saida - Entrada} \approx \frac{\partial (p v_r + r d\theta dz)}{\partial r} dr = \frac{\partial (r p v_r)}{\partial r} dr d\theta dz$$

①

Fluxo na direção θ

Saída:

$$(p\vartheta_\theta \cdot dr dy) \Big|_{\theta + d\theta}$$

Entrada

$$(p\vartheta_\theta \cdot dr dy) \Big|_{\theta - d\theta}$$

Fluxo mésico na direção θ :

$$\text{Saída - Entrada} = \frac{\partial (p\vartheta_\theta \cdot dr dy)}{\partial \theta} d\theta = \frac{\partial (p\vartheta_\theta)}{\partial \theta} dr d\theta dy$$



Fluxo mésico na direção y :

Saída:

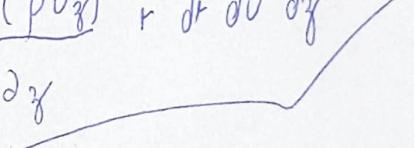
$$(p\vartheta_y + dr d\theta) \Big|_{y + dy}$$

Entrada:

$$(p\vartheta_y + dr d\theta) \Big|_{y - dy}$$

Fluxo mésico líquido na direção y :

$$\text{Saída - Entrada} = \frac{\partial (p\vartheta_y + dr d\theta)}{\partial y} dy = \frac{\partial (p\vartheta_y)}{\partial y} + dr d\theta dy$$



Somando os termos e igualando a 0:

$$\frac{\partial p}{\partial t} r \cdot dr d\theta dy + \frac{\partial (r p \vartheta_r)}{\partial r} dr d\theta dy + \frac{\partial (p \vartheta_\theta)}{\partial \theta} \cdot dr d\theta dy + \frac{\partial (p \vartheta_y)}{\partial y} + dr d\theta dy = 0$$

Na notação vetorial:

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

Dividindo por dA :

$$\frac{\partial p}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial (r p \vartheta_r)}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial (p \vartheta_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial (p \vartheta_y)}{\partial y} = 0$$

(2)

Conservação de quantidades de movimento:

$$\sum \vec{F} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \vec{V} dA + \oint_{SC} \rho \vec{V} (\vec{V} \cdot \vec{dA})$$

$$\vec{V} = \vartheta_r \hat{e}_r + v_\theta \hat{e}_\theta + v_z \hat{e}_z$$

$$dV = r \cdot dr \cdot d\theta \cdot dz$$

$$\text{Face radial (em } r \text{ e } r+dr\text{): } A_r = r \cdot d\theta \cdot dz$$

$$\text{Face tangencial (em } \theta \text{ e } \theta+d\theta\text{): } A_\theta = dr \cdot dz$$

$$\text{Face axial (em } z \text{ e } z+dz\text{): } A_z = r \cdot dr \cdot d\theta$$

Direção r :

1. termo transiente:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \vartheta_r dV = \frac{\partial (\rho \vartheta_r \cdot dV)}{\partial t} = \frac{\partial (\rho \vartheta_r)}{\partial t} (r dr d\theta dz)$$

$$\text{dividindo por } dV: \frac{\partial (\rho \vartheta_r)}{\partial t}$$

2. termo convectivo (Fluxo de momentum - r)

Faces radiais (r)

Momentum $r(\rho \cdot \vartheta_r)$ transportado pela velocidade ϑ_r

$$\text{Saída (em } r+dr\text{): } (\rho \cdot \vartheta_r \cdot \vartheta_r \cdot A_r) |_{r+dr} = (\rho \vartheta_r^2 \cdot r d\theta dz) |_{r+dr}$$

$$\text{Entrada (em } r\text{): } \rho \vartheta_r^2 \cdot r d\theta dz / z$$

Fluxo líquido:

$$\frac{\partial (r \rho \vartheta_r^2)}{\partial r} dr d\theta dz$$

Faces tangenciais (θ)

Momentum $r(p\vartheta_r)$ transportado pela velocidade ϑ_r

$$\text{Saída (em } \theta + d\theta\text{)}: (p\vartheta_r\vartheta_\theta \cdot A\theta) / \theta \cdot d\theta = (p\vartheta_r\vartheta_\theta \cdot dr \cdot dy) / \theta \cdot d\theta$$

$$\text{Entrada (em } \theta\text{)}: (p\vartheta_r\vartheta_\theta \cdot dr \cdot dy) / \theta$$

Fluxo líquido:

$$\frac{\partial (p\vartheta_r\vartheta_\theta)}{\partial \theta} \cdot d\theta \cdot dr \cdot dy = \frac{1}{r} \frac{\partial (p\vartheta_r \cdot \vartheta_\theta)}{\partial \theta} (r \cdot dr \cdot d\theta \cdot dy)$$

Faces axiais (γ)

Momentum $r(p\vartheta_r)$ transportado pela velocidade ϑ_γ

$$\text{Saída (em } \gamma + d\gamma\text{)}: (p\vartheta_r\vartheta_\gamma \cdot A\gamma) / \gamma \cdot d\gamma = (p\vartheta_r\vartheta_\gamma \cdot r \cdot dr \cdot d\theta) / \gamma \cdot d\gamma$$

$$\text{Entrada (em } \gamma\text{)}: (p\vartheta_r\vartheta_\gamma \cdot r \cdot dr \cdot d\theta) / \gamma$$

Fluxo líquido:

$$\frac{\partial (p\vartheta_r\vartheta_\gamma)}{\partial \gamma} \cdot d\gamma \cdot (r \cdot dr \cdot d\theta) = \frac{\partial (r p \vartheta_r \vartheta_\gamma)}{\partial \gamma} \cdot dr \cdot d\theta \cdot dy$$

Soma do Fluxo convectivo:

$$\frac{1}{VA} \left[\frac{\partial (rp\vartheta_r^2)}{\partial r} + \frac{\partial (p\vartheta_r\vartheta_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial (r p \vartheta_r \cdot \vartheta_\gamma)}{\partial \gamma} \right] dV = \frac{1}{r} \frac{\partial (rp\vartheta_r^2)}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial (p\vartheta_r\vartheta_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial (p\vartheta_r\vartheta_\gamma)}{\partial \gamma}$$

3. Forças de superfície (ΣF_s)

Forças de tensão de cisalhamento e pressão

Forças nas faces r (direção r): Tensão normal σ_{rr}

$$\text{Força em } (r+dr) : (\sigma_{rr} \cdot A_r) / dr = (\sigma_{rr} \cdot r \cdot d\theta \cdot dy) / dr$$

$$\text{Força em } (r) : -(\sigma_{rr} \cdot A_r) / r = -(\sigma_{rr} \cdot r \cdot d\theta \cdot dy) / r$$

$$\text{Força líquida: } \frac{\partial(r \sigma_{rr})}{\partial r} dr d\theta dy$$

Forças nas faces θ (direção r): Tensão de cisalhamento $\gamma_{\theta r}$

$$\text{Força em } (\theta + d\theta) : (\gamma_{\theta r} \cdot A_\theta) / d\theta = (\gamma_{\theta r} \cdot dr \cdot dy) / d\theta$$

$$\text{Força em } (\theta) : -(\gamma_{\theta r} \cdot dr \cdot dy) / \theta$$

$$\text{Força líquida: } \frac{\partial(\gamma_{\theta r})}{\partial \theta} dr d\theta dy$$

Forças nas faces y (direção r): Tensão de cisalhamento $\gamma_{yf r}$

$$\text{Força em } (y+dy) : (\gamma_{yf r} \cdot A_y) / dy = (\gamma_{yf r} \cdot dr \cdot d\theta) / dy$$

$$\text{Força em } (y) : -(\gamma_{yf r} \cdot r \cdot dr \cdot d\theta) / y$$

$$\text{Força líquida: } \frac{\partial(\gamma_{yf r})}{\partial y} dy (r dr d\theta) = \frac{\partial(r \gamma_{yf r})}{\partial y} dr d\theta dy$$

4. Termos de curvatura

Como o volume de controle é curvo, as faces $A\theta$ ($\text{em } \theta$) e $(\theta + d\theta)$ não são paralelas. Elas formam um ângulo $d\theta$. As tensões normais nessas faces, ($\sigma_{\theta\theta}$) têm uma componente que aponta para o ~~centro~~ origem (direção $-r$)

Força na face θ : $(\sigma_{\theta\theta} \cdot A\theta) = \sigma_{\theta\theta} dr dy$

Componente r desta força: $-\sigma_{\theta\theta} dr dy \cdot \sin(\frac{d\theta}{2}) \approx -\sigma_{\theta\theta} dr dy \frac{d\theta}{2}$

Força na Face $\theta + d\theta$: $-\sigma_{\theta\theta} dr dy \cdot \sin(\frac{d\theta}{2}) \approx -\sigma_{\theta\theta} dr dy \frac{d\theta}{2}$

Força líquida de curvatura (de $\sigma_{\theta\theta}$): $-\underline{\sigma_{\theta\theta} dr dy d\theta} = -\frac{\sigma_{\theta\theta}}{r} (r dr d\theta dy)$

Da mesma forma, o fluxo de momentum θ ($p \cdot \vartheta_\theta^2$) que passe pelas faces tangenciais, tem uma componente líquida na direção r ~~forçante~~

Fluxo na entrada: $(p \vartheta_\theta^2 dr dy)$

Componente r : $(p \vartheta_\theta^2 dr dy) \cdot \sin(\frac{d\theta}{2}) \approx p \vartheta_\theta^2 dr dy \frac{d\theta}{2}$

Fluxo na saída: $(p \vartheta_\theta^2 dr dy)$

Componente r : $\approx p \vartheta_\theta^2 dr dy \frac{d\theta}{2}$

$-(p \cdot \vartheta_\theta^2 \cdot dr dy \frac{d\theta}{2}) - (p \vartheta_\theta^2 dr dy \frac{d\theta}{2}) = -p \vartheta_\theta^2 dr dy d\theta$

Termo de aceleração centrípeta: $-\frac{p \vartheta_\theta^2}{r} (r dr d\theta dy)$

5. Forças de campo ($\sum F_\theta$)

$$(P \cdot g_r) \cdot dV = P \cdot g_r (r \cdot dr d\theta dy)$$

gravidade

Montagem da equação:

Somando todos os termos e dividindo por dV :

Lado esquerdo - Taxa de variação de momentum:

$$\frac{\partial (P v_r)}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial (r P v_r^2)}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial (P v_r v_\theta)}{\partial \theta} + \frac{\partial (P v_r v_\theta)}{\partial y} + P \frac{\partial v_r^2}{r}$$

Lado direito - Forças:

$$P g_r + \frac{1}{r} \frac{\partial (r \sigma_{rr})}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial (\gamma_{\theta r})}{\partial \theta} + \frac{\partial (\gamma_{y r})}{\partial y} - \frac{\sigma_{\theta \theta}}{r}$$

Para um fluido newtoniano incompressível temos as seguintes relações:

$$\sigma_{rr} = -P + \gamma_{rr} = -P + 2\mu \frac{\partial g_r}{\partial r}$$

$$\sigma_{\theta \theta} = -P + \gamma_{\theta \theta} = -P + 2\mu \left(\frac{1}{r} \frac{\partial g_\theta}{\partial \theta} + \frac{g_r}{r} \right)$$

$$\gamma_{\theta r} = \mu \left[r \cdot \frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{v_\theta}{r} \right) + \frac{1}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} \right]$$

$$\gamma_{y r} = \mu \left(\frac{\partial v_r}{\partial y} + \frac{\partial v_y}{\partial r} \right)$$

Substituindo as relações no lado esquerdo da equação e assumindo viscosidade constante, os termos pode ser agrupados em:

Termos de pressão:

$$\frac{1}{r} \cdot \frac{\partial(r(-P))}{\partial r} - \frac{(-P)}{r} = \left(-\frac{f}{r} \cdot \frac{\partial f}{\partial r} \right) + \frac{P}{r} = -\frac{\partial P}{\partial r}$$

Termos viscosos:

$$\mu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_r}{\partial r} \right) - \frac{v_r}{r^2} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_r}{\partial \theta^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} \right]$$

Juntando todos os termos, obtemos a componente r da equação de Navier-Stokes:

$$P \left(\frac{\partial u_r}{\partial t} + u_r \frac{\partial u_r}{\partial r} + \frac{u_\theta}{r} \frac{\partial u_r}{\partial \theta} - \frac{v_\theta^2}{r} + v_\theta \frac{\partial v_r}{\partial \theta} \right) =$$

$$= \frac{-P}{r} + P g_r + \mu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_r}{\partial r} \right) - \frac{v_r}{r^2} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_r}{\partial \theta^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} \right]$$

A obtenção da componente θ ocorre de forma análoga, agora com o termo de aceleração de Coriolis $\frac{v_r v_\theta}{r}$:

$$\rho \left(\frac{\partial v_\theta}{\partial t} + v_r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{v_r v_\theta}{r} + v_z \frac{\partial v_\theta}{\partial z} \right) = -\frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} + \rho g_\theta + \mu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} \right) - \frac{v_\theta}{r^2} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial \theta^2} + \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} \right]$$

Para a componente axial z , não há termos de curvatura, uma vez que \hat{e}_z é constante:

$$\rho \left(\frac{\partial v_z}{\partial t} + v_r \frac{\partial v_z}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_z}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial z} + \rho g_z + \mu \left[\frac{1}{r} \cdot \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_z}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \right]$$

Na notação vetorial (Eq. de Cauchy):

$$\frac{\partial (\rho \vec{V})}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{V} \vec{V}) = \vec{\nabla} \cdot \boldsymbol{\tau}_{ij} + \rho \vec{g}$$

Aplicando as relações constitutivas para um fluido newtoniano:

$$\frac{\partial (\rho \vec{V})}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{V} \vec{V}) = \vec{\nabla} \cdot (\mu \vec{V} \vec{V}) - \vec{\nabla} p + \rho \vec{g} + \vec{A}$$