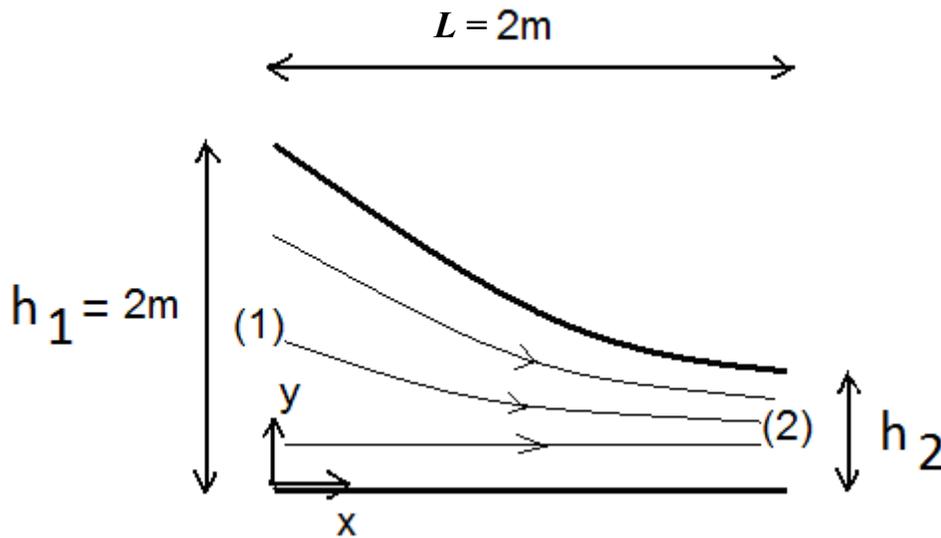


Mecânica dos Fluidos II (PME 2330)
 Gabarito Primeira Prova - 2015

1. (4 pontos) Num duto bidimensional convergente a parede inferior é plana e a superior é curva, de modo que a velocidade u na direção x varia linearmente de $u_1 = 100 \text{ m/s}$ na seção (1) a $u_2 = 300 \text{ m/s}$ na seção (2). A massa específica ρ do ar também varia linearmente de $\rho_1 = 1,2 \text{ kg/m}^3$ na seção (1) para $\rho_2 = 0,85 \text{ kg/m}^3$ na seção (2). Considerando o escoamento permanente, não-viscoso e que a altura de seção (1) é de $h_1 = 2 \text{ m}$ e o comprimento do duto é de $L = 2 \text{ m}$, determine:

- a) A expressão da velocidade na direção y , $v = v(x, y)$. (3,0 pontos)
 b) A altura h_2 da seção (2). (1,0 ponto)



(Adaptado de Çengel e Cimbala, “Fluid Mechanics: Fundamentals and Applications”, McGraw Hill, 2006)

Continuidade: $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \mathbf{V}) = 0$

Solução:

- a) A velocidade u e a massa específica ρ são dadas pelas expressões:

$$u = ax + b, \text{ com } a = \frac{u_2 - u_1}{L}, b = u_1; \text{ resultam } a = 100 \text{ s}^{-1}, b = 100 \text{ m/s}.$$

$$\rho = cx + d, \text{ com } c = \frac{\rho_2 - \rho_1}{L}, d = \rho_1; \text{ resultam } c = -0,175 \text{ kg/m}^4, d = 1,2 \text{ kg/m}^3.$$

A equação da continuidade resulta:

$$\frac{\partial(\rho u)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial x} u + \rho \frac{\partial u}{\partial x} + \underbrace{\frac{\partial \rho}{\partial y}}_0 v + \rho \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

$$c(ax + b) + (cx + d)a + (cx + d) \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \Rightarrow \frac{\partial v}{\partial y} = -\frac{2acx + bc + ad}{cx + d}$$

Integrando, resulta:

$$v(x, y) = -\frac{2acx + bc + ad}{cx + d}y + f(x)$$

Como $v(x, 0) = 0$, segue que $f(x) = 0$; assim, $v(x, y) = -\frac{2acx + bc + ad}{cx + d}y$; resulta

$$v = \frac{35m^{-1}x - 102,5}{1,2 - 0,175m^{-1}x} s^{-1} y$$

b) Da equação de continuidade:

$$\rho_1 u_1 h_1 = \rho_2 u_2 h_2, \text{ que resulta } h_2 = \frac{\rho_1 u_1}{\rho_2 u_2} h_1$$

$$h_2 = 0,941 \text{ m}$$

2. (6 pontos) Na lubrificação hidrostática a sustentação é obtida pela introdução do lubrificante dentro da área carregada do mancal a uma pressão suficiente para separar as superfícies com um filme de óleo, sem necessidade do movimento relativo (como acontece com a lubrificação hidrodinâmica). Considere o escoamento com forças de inércia e de volume desprezíveis de um óleo incompressível de viscosidade μ e massa específica ρ , no espaço entre um disco de raio b e uma superfície paralela separados por uma folga constante e pequena ($h \ll b$), conforme mostrado na figura (notar que a figura está fora de escala). No centro é injetada uma vazão volumétrica Q , que enche uma câmara de raio a a alta pressão e escoo radialmente através da folga. Nestas condições, calcular a força F vertical que suporta o mancal.

Para resolver este problema, considerar que o campo de velocidade (em coordenadas cilíndricas) na folga h é da forma $u_r = u_r(r, z)$, $u_z = u_\theta = 0$ e seguir o seguinte roteiro:

a) Demonstrar que a velocidade radial é da forma $u_r(r, z) = \frac{f(z)}{r}$. (0,5 pontos)

b) Demonstrar que a distribuição de pressão é puramente radial, isto é $p = p(r)$, assim como que a distribuição de velocidade radial resulta localmente Couette, isto é,

$$u_r(r, z) = -\frac{h^2}{2\mu} \frac{dp}{dr} \frac{z}{h} \left(1 - \frac{z}{h}\right). \text{ (2 pontos)}$$

c) Aplicando a equação de continuidade na superfície lateral na posição r , demonstrar que o gradiente de pressão resulta $\frac{dp}{dr} = -\frac{6\mu Q}{\pi h^3} \frac{1}{r}$. (1,5 pontos)

d) Considerando como condição de contorno $p(b) = 0$, calcular a distribuição de pressão e a pressão na câmara $p_a = p(a)$. (0,5 pontos)

e) Supondo que para $r \leq a$ a pressão é constante e igual a p_a , demonstrar que a força resulta

$$F = \frac{3\mu Q b^2}{h^3} \left[1 - \left(\frac{a}{b}\right)^2\right]. \text{ (1,0 pontos)}$$

f) Considerando como termos representativos da força de inércia e força viscosa respectivamente a $u_r \frac{\partial u_r}{\partial r}$ e $\nu \frac{\partial^2 u_r}{\partial z^2}$, fazer uma análise de ordens de grandeza e demonstrar que a condição para que o escoamento seja considerado de inércia desprezível é

$$\left(\frac{Q}{\nu a}\right) \left(\frac{h}{a}\right) \ll 1. \text{ Discutir as consequências desta condição. (0,5 pontos)}$$

Continuidade: $\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r}(r u_r) + \frac{1}{r} \frac{\partial u_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial u_z}{\partial z} = 0$

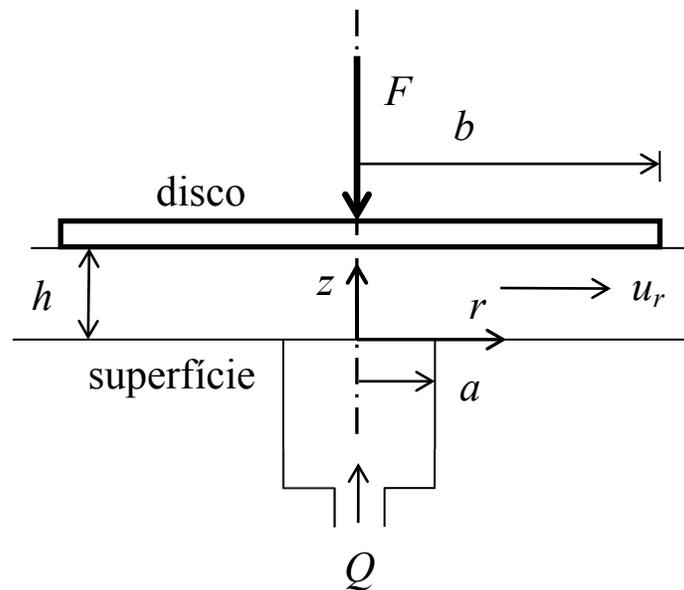
Navier-Stokes, componente r :

$$\frac{\partial u_r}{\partial t} + u_r \frac{\partial u_r}{\partial r} + \frac{u_\theta}{r} \frac{\partial u_r}{\partial \theta} + u_z \frac{\partial u_r}{\partial z} - \frac{u_\theta^2}{r} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial r} + G_r + \nu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial u_r}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 u_r}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 u_r}{\partial z^2} - \frac{u_r}{r^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial u_\theta}{\partial \theta} \right]$$

Navier-Stokes, componente z :

$$\frac{\partial u_z}{\partial t} + u_r \frac{\partial u_z}{\partial r} + \frac{u_\theta}{r} \frac{\partial u_z}{\partial \theta} + u_z \frac{\partial u_z}{\partial z} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + G_z + \nu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial u_z}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 u_z}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 u_z}{\partial z^2} \right]$$

Ajudas para o cálculo: $\int x \ln x dx = \frac{1}{2} x^2 \ln x - \frac{1}{4} x^2 + cte$; $\int_0^1 x(1-x) dx = \frac{1}{6}$



Solução:

a) Da equação de continuidade: $\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r}(r u_r) = 0 \Rightarrow r u_r = f(z) \Rightarrow u_r = \frac{f(z)}{r}$. Notar que $u_r \rightarrow \infty$ para $r \rightarrow 0$, mas a origem não forma parte do recinto.

b) Da equação de Navier-Stokes na componente z , resulta $\frac{\partial p}{\partial z} = 0$; como o problema tem simetria de revolução, resulta $p = p(r)$.

Calculamos os termos para substituir na equação de Navier-Stokes, componente r :

$$\frac{\partial u_r}{\partial r} = -\frac{f}{r^2} ; r \frac{\partial u_r}{\partial r} = -\frac{f}{r} ; \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial u_r}{\partial r} \right) = \frac{f}{r^2}$$

Substituindo, com a condição de escoamento de inércia desprezível, resulta:

$$\frac{\partial p}{\partial r} = \mu \left(\frac{f}{r^3} + \frac{1}{r} \frac{d^2 f}{dz^2} - \frac{f}{r^3} \right) = \frac{\mu}{r} \frac{d^2 f}{dz^2} \Rightarrow \frac{r}{\mu} \frac{\partial p}{\partial r} = \frac{d^2 f}{dz^2} = A = cte$$

Para calcular $f(z)$, integramos a expressão anterior, obtendo:

$$f(z) = \frac{1}{2} A z^2 + B z + C$$

Da condição de contorno $u_r(r,0) = u_r(r,h) = 0$ resulta $f(0) = f(h) = 0$; daqui resultam $C = 0$, $B = -\frac{1}{2}Ah$. Substituindo, obtemos:

$$f(z) = -\frac{1}{2}Ah^2 \frac{z}{h} \left(1 - \frac{z}{h}\right) = -\frac{1}{2} \frac{r h^2}{\mu} \frac{dp}{dr} \frac{z}{h} \left(1 - \frac{z}{h}\right)$$

$$u_r(r,z) = -\frac{1}{2} \frac{h^2}{\mu} \frac{dp}{dr} \frac{z}{h} \left(1 - \frac{z}{h}\right)$$

c) Calculamos a vazão volumétrica:

$$Q = \int_0^h u_r 2\pi r dz = -\frac{\pi h^3 r}{\mu} \frac{dp}{dr} \int_0^1 z^*(1-z^*) dz^* = -\frac{\pi h^3 r}{6\mu} \frac{dp}{dr} \Rightarrow \frac{dp}{dr} = -\frac{6\mu Q}{\pi h^3 r}$$

d) Integrando entre r e b , com a condição de contorno $p(b) = 0$, calculamos a distribuição de pressão e a pressão na câmara:

$$p(b) - p(r) = \frac{6\mu Q}{\pi h^3} \ln\left(\frac{r}{b}\right) \Rightarrow p(r) = -\frac{6\mu Q}{\pi h^3} \ln\left(\frac{r}{b}\right)$$

$$p(a) = p_a = -\frac{6\mu Q}{\pi h^3} \ln\left(\frac{a}{b}\right)$$

e) A força resulta, integrando a distribuição de pressão:

$$F = \int_0^b p(r) 2\pi r dr = p_a \pi a^2 + \int_a^b p(r) 2\pi r dr = -\frac{6\mu Q a^2}{h^3} \ln\left(\frac{a}{b}\right) - \frac{6\mu Q b^2}{h^3} 2 \int_{a/b}^1 r^* \ln r^* dr^*$$

$$\int_{a/b}^1 r^* \ln r^* dr^* = -\frac{1}{4} - \frac{1}{2} \left(\frac{a}{b}\right)^2 \ln\left(\frac{a}{b}\right) + \frac{1}{4} \left(\frac{a}{b}\right)^2$$

$$\Rightarrow F = -\frac{6\mu Q b^2}{h^3} \left[\left(\frac{a}{b}\right)^2 \ln\left(\frac{a}{b}\right) - \frac{1}{2} - \left(\frac{a}{b}\right)^2 \ln\left(\frac{a}{b}\right) + \frac{1}{2} \left(\frac{a}{b}\right)^2 \right] = \frac{3\mu Q b^2}{h^3} \left[1 - \left(\frac{a}{b}\right)^2 \right]$$

f) Fazendo uma análise de ordens de grandeza, temos que:

$$u_r \propto \frac{Q}{rh} \Rightarrow \left| u_r \frac{\partial u_r}{\partial r} \right| \propto \frac{Q}{rh} \frac{Q}{rh} = \frac{Q^2}{r^3 h^2} \quad ; \quad \left| v \frac{\partial^2 u_r}{\partial z^2} \right| \propto v \frac{Q}{rh^2} = v \frac{Q}{rh^3}$$

$$\left| u_r \frac{\partial u_r}{\partial r} \right| \ll \left| v \frac{\partial^2 u_r}{\partial z^2} \right| \Rightarrow \frac{Q^2}{r^3 h^2} \ll v \frac{Q}{rh^3} \Rightarrow \frac{Qh}{vr^2} \ll 1$$

O valor máximo da expressão anterior é para $r = a$, resultando finalmente $\left(\frac{Q}{va}\right) \left(\frac{h}{a}\right) \ll 1$. O

significado da expressão anterior é que a aproximação de inércia desprezível deixa de ser válida para valores de raio da câmara muito pequenos.