

Soluções analíticas para o escoamento de uma película sobre uma placa inclinada

Isabella Lopes Corrêa¹
 Gilcilene Sanchez de Paulo²
 FCT - UNESP, Presidente Prudente, SP

Considere o escoamento incompressível e isotérmico de uma película fina, de espessura uniforme δ , de um fluido Newtoniano sobre uma placa inclinada, como mostra a Figura 1.

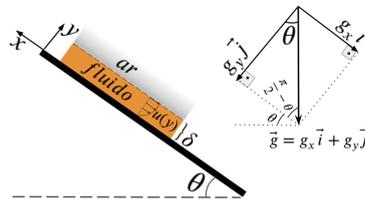


Figura 1: O escoamento de uma película fina sobre uma placa com inclinação θ .

O ar ambiente é considerado estacionário então, na interface fluido-ar a tensão de cisalhamento é nula, $\tau_{yx} = 0$, e o fluxo é impulsionado apenas pela gravidade. Sobre a placa emprega-se a condição de não-escorregamento. Para este problema, a tensão superficial do líquido pode ser desprezada. Neste trabalho, a velocidade, a velocidade média e a pressão são determinadas analiticamente para este escoamento no estado estacionário.

As equações que modelam escoamentos incompressíveis e isotérmicos de fluidos Newtonianos em coordenadas Cartesianas bidimensionais são dadas pelas equações (1)-(3):

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0, \quad (1)$$

$$\rho \left(\frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial x} + \eta \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right) + \rho g_x, \quad (2)$$

$$\rho \left(\frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial y} + \eta \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right) + \rho g_y. \quad (3)$$

Com as hipóteses descritas inicialmente para o problema da Figura 1, assumem-se que $\frac{\partial}{\partial t} = 0$, pois o escoamento é estacionário; e a velocidade é dada por $\mathbf{u}(x, y) = (u(x, y), 0)$, pois o escoamento é unidirecional. Desta forma, a equação (1) reduz-se a $\frac{\partial u}{\partial x} = 0$ e, portanto, $\mathbf{u} = \mathbf{u}(y) = (u(y), 0)$. Em adição, o escoamento na direção- x é gerado apenas pelo campo gravitacional, então $\frac{\partial p}{\partial x} = 0$ e, portanto, a pressão também só depende de y , $p = p(y)$.

¹isabella.lopes@unesp.br

²gilcilene.sanchez@unesp.br

Logo, simplificando as equações (1)–(3), têm-se as equações governantes

$$\eta \frac{d^2 u}{dy^2} = -\rho g \sin(\theta), \quad (4)$$

$$\frac{dp}{dy} = \rho g \cos(\theta), \quad (5)$$

onde $g = \|\vec{g}\|$, e as condições de contorno na placa e na superfície livre, respectivamente, são

$$u = 0 \text{ em } y = 0, \quad (6)$$

$$\tau_{yx} = \eta \frac{du}{dy} = 0 \text{ em } y = \delta. \quad (7)$$

Para resolver o sistema de equações (4)–(7), integra-se a equação (4) duas vezes com respeito a y , resultando em $u(y) = \frac{\rho g \sin(\theta)}{\eta} \frac{y^2}{2} + c_1 y + c_2$ e, aplicando as condições (6) e (7), obtêm-se respectivamente $c_2 = 0$ e $c_1 = \frac{\rho g \sin(\theta) \delta}{\eta}$. Portanto, a solução analítica da velocidade é dada por

$$u(y) = \frac{\rho g \sin(\theta)}{\eta} \left(\delta y - \frac{y^2}{2} \right). \quad (8)$$

Consequentemente, a velocidade média, \bar{u} , ao longo de uma seção transversal da película é obtida por

$$\bar{u}(y) = \frac{1}{\delta} \int_0^\delta u(y) dy = \frac{\rho g \sin(\theta) \delta^2}{3\eta}. \quad (9)$$

Para solucionar a pressão, integra-se a equação (5) em y , obtendo $p(y) = -\rho g \cos(\theta) y + c$. Na superfície livre, em $y = \delta$, a pressão deve ser igual à pressão atmosférica, $p(\delta) = p_0$, logo, $c = p_0 + \rho g \cos(\theta) \delta$. Portanto, a pressão neste escoamento é distribuída da seguinte forma: $p(y) = p_0 + \rho g (\delta - y) \cos(\theta)$. A Figura 2 apresenta o perfil da velocidade do escoamento da película fina para diversas inclinações da placa, bem como a atuação da pressão nestes casos.

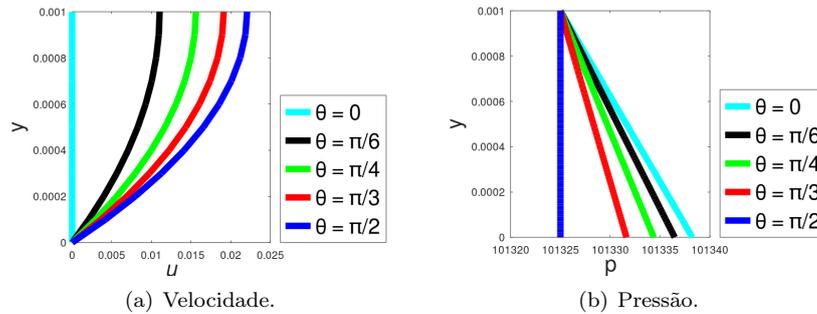


Figura 2: Soluções analíticas com diversas inclinações da placa, $\theta = 0, \pi/6, \pi/4, \pi/3, \pi/2$ e com $\eta = 0,3 \text{ Kg/m} \cdot \text{s}$, $\rho = 1.350 \text{ Kg/m}^3$, $g = 9,81 \text{ m/s}^2$, $p_0 = 101.325 \text{ Pa}$ e $\delta = 0,001 \text{ m} = 1 \text{ mm}$.

Referências

- [1] Papanastasiou, T. C., Georgiou, G. C., Alexandrou, A. N., *Viscous fluid flow*, 1a. edição. CRC Press, 1999.