

Mecánica de Fluidos

Apellidos, Nombre:

Mayo 2022

PROBLEMA 2

Una persona recibe una transfusión de sangre de caudal Q . La sangre fluye desde una bolsa cuya parte superior se encuentra a presión atmosférica y baja a través de un conducto recto vertical. El nivel de sangre de la bolsa es h . Posteriormente hay un codo de coeficiente de pérdida de carga K_{codo} y un tramo recto horizontal de longitud L . Finalmente, la sangre llega a una aguja de diámetro d y de longitud despreciable, cuyo coeficiente de pérdida de carga es K_{aguja} (referido al diámetro d). La presión relativa del caudal de salida de la sangre se puede considerar constante e igual a P_{sal} . Asumir flujo en régimen estacionario y completamente desarrollado y propiedades de la sangre constantes. El diámetro del conducto es D .

Datos:

$Q =$	9 cm ³ /min	$\mu_{\text{sangre}} =$	0.003 Pa·s
$h =$	15 cm	$\rho_{\text{sangre}} =$	1060 kg/m ³
$K_{\text{codo}} =$	1	$D =$	2 mm
$K_{\text{aguja}} =$	4	$d =$	0.5 mm
$P_{\text{sal}} =$	10500 Pa	$L =$	1 m
$g =$	9.81 m/s ²		

Se pide obtener:

- (3.5 puntos) Expresión del perfil de velocidad en el tramo recto vertical del tubo en función del gradiente de presiones.
- (1.5 puntos) Valor numérico del gradiente de presiones en el tramo vertical del tubo.
- (4 puntos) Altura a la que es necesario colocar la base de la bolsa respecto a la aguja.
- (1 punto) Obtener mediante el teorema de Pi la relación adimensional de la diferencia de presiones ΔP en función de: la longitud L del tramo recto del conducto, el diámetro D , la viscosidad μ de la sangre y la velocidad v .

Justificar todas las hipótesis realizadas. Considerar el eje z en sentido descendente.

$$\begin{aligned} \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_r) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial \theta} (v_\theta) + \frac{\partial}{\partial z} (v_z) &= 0 \\ \rho \left(\frac{\partial v_r}{\partial t} + v_r \frac{\partial v_r}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_r}{\partial z} - \frac{v_\theta^2}{r} \right) &= \rho g_r - \frac{\partial p}{\partial r} + \mu \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_r}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_r}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_r}{\partial z^2} - \frac{v_r}{r^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} \right) \\ \rho \left(\frac{\partial v_\theta}{\partial t} + v_r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_\theta}{\partial z} + \frac{1}{r} v_r v_\theta \right) &= \rho g_\theta - \frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} + \mu \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} - \frac{v_\theta}{r^2} + \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} \right) \\ \rho \left(\frac{\partial v_z}{\partial t} + v_r \frac{\partial v_z}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_z}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} \right) &= \rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} + \mu \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_z}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \right) \end{aligned}$$

Mecánica de Fluidos

Apellidos, Nombre:

Mayo 2022

a) Expresión del perfil de velocidad en el tramo recto vertical del tubo en función del gradiente de presiones.

Hipótesis y consideraciones:

1. El flujo es estacionario y completamente desarrollado.
2. Flujo paralelo a las paredes de la tubería (u_r nula).
3. El fluido es incompresible y tiene viscosidad constante
4. Existe un gradiente de presiones en dirección z .
5. Se considera la gravedad
6. El problema es axil-simétrico, lo que implica que u_θ es cero y el problema no depende de θ
7. Flujo laminar, ya que se puede comprobar que $Re < 2300$:

$$Q = 9 \text{ cm}^3/\text{s} = 1,5 \cdot 10^{-7} \text{ m}^3/\text{s}$$

$$D = 2 \cdot 10^{-2} \text{ m} \rightarrow A = 3,1416 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2 \rightarrow v = Q/A = 0,0477 \text{ m/s}$$

Por tanto,

$$Re_D = \frac{\rho \cdot V \cdot D}{\mu} = 33,7 < 2300$$

Conservación de la masa:

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_r) + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial \theta} (v_\theta) + \frac{\partial}{\partial z} (v_z) = 0 \rightarrow \frac{\partial v_z}{\partial z} = 0 \rightarrow v_z = f(r)$$

Conservación de la cantidad de movimiento (N-S):

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

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) = \frac{1}{\mu} \left(-\rho g_z + \frac{\partial p}{\partial z} \right)$$

$$r \frac{\partial v_z}{\partial r} = \frac{r^2}{2 \cdot \mu} \left(-\rho g_z + \frac{\partial p}{\partial z} \right) + A \rightarrow \frac{\partial v_z}{\partial r} = \frac{r}{2 \cdot \mu} \left(-\rho g_z + \frac{\partial p}{\partial z} \right) + \frac{A}{r}$$

$$v_z = \frac{r^2}{4 \cdot \mu} \left(-\rho g_z + \frac{\partial p}{\partial z} \right) + A \cdot \ln(r) + B$$

Condiciones de contorno:

$$\left. \frac{\partial v_z}{\partial r} \right|_{r=0} = 0 \rightarrow A = 0$$

$$v_z(r = D/2) = 0 \rightarrow B = \frac{D^2}{4 \cdot 4 \cdot \mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right)$$

Mecánica de Fluidos

Apellidos, Nombre:

Mayo 2022

Expresión del perfil de velocidades:

$$v_z = \frac{r^2}{4 \cdot \mu} \left(-\rho g_z + \frac{\partial p}{\partial z} \right) + \frac{D^2}{4 \cdot 4 \cdot \mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) = \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) \cdot \left(\frac{D^2}{4 \cdot 4 \cdot \mu} - \frac{r^2}{4 \cdot \mu} \right)$$

$$v_z = \frac{1}{4\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) \left(\frac{D^2}{4} - r^2 \right) = \frac{1}{4\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) (R^2 - r^2) = -R^2 \frac{1}{4\mu} \left(\frac{\partial p}{\partial z} - \rho g_z \right) \left(1 - \frac{r^2}{R^2} \right)$$

b) Valor numérico del gradiente de presiones en el tramo vertical del tubo.

$$Q = \iint v_z(r) \cdot dA = \int_0^{2\pi} \int_0^{D/2} v_z(r) r \cdot dr \cdot d\theta$$

$$Q = 2\pi \int_0^{D/2} \frac{1}{4\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) \left(\frac{D^2}{4} - r^2 \right) r \cdot dr$$

$$Q = \frac{2\pi}{4\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) \int_0^{D/2} \left(\frac{rD^2}{4} - r^3 \right) \cdot dr$$

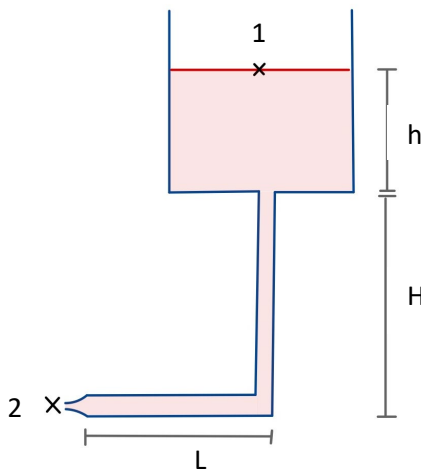
$$Q = \frac{2\pi}{4\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) \left(\frac{D^4}{64} \right) \rightarrow Q = \frac{\pi D^4}{128\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right) = \frac{\pi R^4}{8\mu} \left(\rho g_z - \frac{\partial p}{\partial z} \right)$$

Entonces,

$$\frac{\partial p}{\partial z} = \rho g_z - \frac{128\mu \cdot Q}{\pi D^4} = \rho g_z - \frac{8\mu \cdot Q}{\pi R^4}$$

$$\frac{\partial p}{\partial z} = 1060 \cdot 9,81 - \frac{128 \cdot 0,003 \cdot 1,5 \cdot 10^{-7}}{\pi \cdot 0,002^4} = 9252,7 \text{ Pa/m}$$

b) Altura a la que es necesario colocar la base de la bolsa respecto a la aguja.



El flujo es laminar:

$$Q = 9 \text{ cm}^3/\text{s} = 1,5 \cdot 10^{-7} \text{ m}^3/\text{s},$$

$$D = 2 \cdot 10^{-2} \text{ m},$$

$$A = 3,1416 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2,$$

$$v = 0,0477 \text{ m/s}$$

$$Re_D = \frac{\rho \cdot V \cdot D}{\mu} = 33,7 < 2300$$

Aplicando Bernoulli entre 1-2. Se trabaja en presiones relativas y el origen de cotas se toma en el punto 2.

Mecánica de Fluidos

Apellidos, Nombre:

Mayo 2022

$$\left(\frac{P}{\rho g} + \frac{\alpha v^2}{2g} + z\right)_1 - h_{turb} + h_{bomb} = \left(\frac{P}{\rho g} + \frac{\alpha v^2}{2g} + z\right)_2 + \sum_{\text{Cada tramo recto}} h_f + \sum_{\text{Cada elemento}} h_m$$

$$\left(\frac{P}{\rho g} + \frac{\alpha v^2}{2g} + z\right)_1 = \left(\frac{P}{\rho g} + \frac{2v_{aguja}^2}{2g} + z\right)_2 + f \frac{L_{horizontal}}{D} \frac{v^2}{2g} + f \frac{L_{vertical}}{D} \frac{v^2}{2g} + K_{codo} \frac{v^2}{2g} + K_{aguja} \frac{v_{aguja}^2}{2g}$$

Al ser régimen laminar $f = 64/Re_D$, por lo que:

$$h + H = \frac{P_2}{\rho g} + \frac{v_{aguja}^2}{2g} + \frac{64}{Re_D} \frac{L}{D} \frac{v^2}{2g} + \frac{64}{Re_D} \frac{H}{D} \frac{v^2}{2g} + K_{codo} \frac{v^2}{2g} + K_{aguja} \frac{v_{aguja}^2}{2g}$$

De la conservación de la masa:

$$v_{aguja} \cdot \frac{\pi D_{aguja}^2}{4} = v \cdot \frac{\pi D^2}{4} \rightarrow v_{aguja} = 16 \cdot v$$

$$h + H = \frac{P_2}{\rho g} + \frac{(16 \cdot v)^2}{g} + \frac{64}{Re_D} \frac{1}{D} \frac{v^2}{2g} (L + H) + K_{codo} \frac{v^2}{2g} + K_{aguja} \frac{(16 \cdot v)^2}{2g}$$

$$0,15 + H = 1,00975 + 0,05937 + 0,11008(1 + H) + 0,000116 + 0,11887$$

$$0,15 + H = 1,00975 + 0,00371 + 0,11008(1 + H) + 0,000116$$

$$H = 1,29 \text{ m}$$

- c) Obtener mediante el teorema de Pi la relación adimensional de la diferencia de presiones ΔP en función de: la longitud L del tramo recto del conducto, el diámetro D , la viscosidad μ de la sangre y la velocidad v .

Dimensiones: $n = 5$ variables: $\Delta P, D, v, \mu, L$

Dependiente:

$$\Delta P = [Pa] = \left[\frac{N}{m^2} \right] = \left[\frac{kg \cdot m}{s^2 \cdot m^2} \right] = [ML^{-1}T^{-2}];$$

Independientes:

$$\mu = [kg/m \cdot s] = [ML^{-1}T^{-1}];$$

$$v = [m/s] = [LT^{-1}];$$

$$D = [m] = [L];$$

$$L = [m] = [L]$$

Determinación de j: $j = 3 = [M, L, T]$.

Grupo dimensional: μ, v, D

$$\mu^a v^b D^c = [ML^{-1}T^{-1}]^a [LT^{-1}]^b [L]^c = M^0 L^0 T^0$$

$$M \rightarrow a = 0$$

$$L \rightarrow -a + b + c = 0$$

$$T \rightarrow -a - b = 0$$

Se obtiene $a = b = c = 0$, por lo que μ, v, D forman un grupo dimensional.

Grupos adimensionales: $k = n - j = 5 - 3 = 2$

Mecánica de Fluidos

Apellidos, Nombre:

Mayo 2022

El primer grupo haremos que contenga la variable dependiente (ΔP):

$$\Pi_{dep} = \Delta P \mu^a v^b D^c = [ML^{-1}T^{-2}][ML^{-1}T^{-1}]^a [LT^{-1}]^b [L]^c$$

$$M \rightarrow 1 + a = 0$$

$$L \rightarrow -1 - a + b + c = 0$$

$$T \rightarrow -2 - a - b = 0$$

Se obtiene $a = -1$; $b = -1$; $c = 1$;

$$\Pi_{dep} = \Delta P \mu^{-1} v^{-1} D^1 = \frac{\Delta P}{\mu \cdot v / D}$$

El siguiente grupo adimensional se obtiene agrupando la variable seleccionada como grupo dimensional con el resto de las variables independientes, una a una:

$$\Pi_{dep} = L \cdot \mu^a v^b D^c = [L][ML^{-1}T^{-1}]^a [LT^{-1}]^b [L]^c$$

$$M \rightarrow a = 0$$

$$T \rightarrow b = 0$$

$$T \rightarrow c = -1$$

$$\Pi_2 = \frac{L}{D}$$

$$\frac{\Delta P \cdot D}{\mu \cdot v} = f\left(\frac{L}{D}\right)$$