

Apellidos, Nombre:

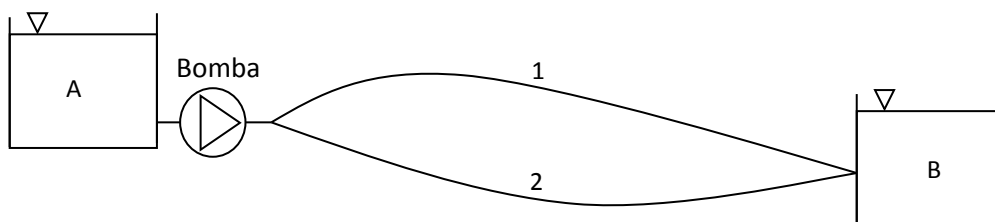
Grupo:

## PROBLEMA 2

Los depósitos A y B de grandes dimensiones están conectadas por dos tuberías 1 y 2 en paralelo. A la entrada de las tuberías hay dispuesta una bomba que trabaja con una altura efectiva  $h_b=15$  m. Despreciar la pérdida de carga del tramo de tubería donde está instalada la bomba así como todas las pérdidas de carga secundarias.

Tuberías:  $L_1=100$  m,  $D_1=40$  mm,  $\varepsilon_1=0,04$  mm,  $L_2=175$  m,  $D_2=70$  mm,  $\varepsilon_2=0,04$  mm.

Agua:  $\rho=1000$  kg/m<sup>3</sup>;  $\mu=10^{-3}$  kg/m·s



- (7 puntos) Calcular la diferencia de cotas entre las superficies libres de ambos depósitos si el caudal de agua que se trasvasa de A a B es de 21 l/s. B puede quedar por debajo o por encima de A.
- (3 puntos) La bomba se sustituye por otras dos, de la mitad del tamaño que la original, pero de forma que entre ambas aportan el mismo caudal que originalmente (21 l/s). Suponiendo que el caudal depende del Reynolds y de la velocidad de rotación, que se mantiene la semejanza de Reynolds entre la bomba original y las que sustituyen, calcular la relación de velocidad de rotación entre la bomba original ( $\omega_1$ ) y aquellas ( $\omega_2$ ).

### Resolución

- Se aplica Bernoulli desde la superficie libre del depósito A al B, a través de la tubería 1 y también a través de la tubería 2.

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{v_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{v_B^2}{2g} + z_B - h_b + h_{f_1}$$

$$\frac{p_A}{\rho g} + \frac{v_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{v_B^2}{2g} + z_B - h_b + h_{f_2}$$

Restando ambas ecuaciones, queda la ecuación del paralelo:  $h_{f_1} = h_{f_2}$

Así:

$$f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{v_1^2}{2g} = f_2 \frac{L_2}{D_2} \frac{v_2^2}{2g} \quad (1)$$

Por otro lado, teniendo en cuenta la ley de la conservación de la masa:

$$Q = Q_1 + Q_2 = v_1 \frac{\pi D_1^2}{4} + v_2 \frac{\pi D_2^2}{4} \quad (2)$$

Apellidos, Nombre:

Grupo:

Para resolver el sistema completo, es necesario hacer la suposición de régimen turbulento, y por tanto añadir dos ecuaciones más:

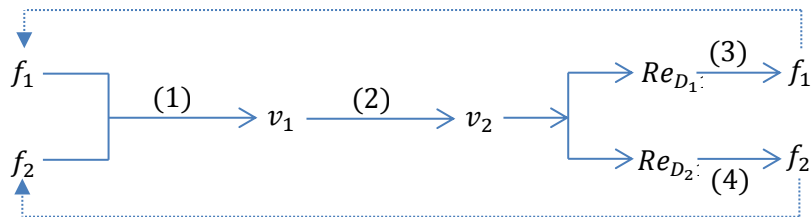
$$\frac{1}{\sqrt{f_1}} = -2 \log \left( \frac{\varepsilon_1/D_1}{3.7} + \frac{2.51}{Re_{D_1} \sqrt{f_1}} \right) \quad (3)$$

$$\frac{1}{\sqrt{f_2}} = -2 \log \left( \frac{\varepsilon_2/D_2}{3.7} + \frac{2.51}{Re_{D_2} \sqrt{f_2}} \right) \quad (4)$$

Será entonces necesario reescribir la ecuación (1) como función de una única velocidad:

$$f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{v_1^2}{2g} = f_2 \frac{L_2}{D_2} \frac{\left[ \left( Q - v_1 \frac{\pi D_1^2}{4} \right) / \frac{\pi D_2^2}{4} \right]^2}{2g} \quad (1)$$

Este sistema se puede resolver iterando según el siguiente esquema, es decir, partiendo de dos valores iniciales para  $f_1$  y  $f_2$ .



Se puede comenzar a iterar con los valores de flujo dominado por la rugosidad:

$$\frac{1}{\sqrt{f_1}} = -2 \log \left( \frac{\varepsilon_1/D_1}{3.7} \right) = 0.01964$$

$$\frac{1}{\sqrt{f_2}} = -2 \log \left( \frac{\varepsilon_2/D_2}{3.7} \right) = 0.02137$$

O también con  $f_1 = f_2 = 0.02$

$f_1 =$	0.02137452	$f_2 =$	0.01863219
$v_1 =$	3.9 m/s	$v_2 =$	4.18 m/s
$Q_1 =$	0.0049 m <sup>3</sup> /s	$Q_2 =$	0.016 m <sup>3</sup> /s
$hf_1 =$	41.52 m	$hf_2 =$	41.52 m
$Re_1 =$	156186.26	$Re_2 =$	292722.572
$z_a - z_b =$	26.52 m		

Apellidos, Nombre:

Grupo:

**b)** La semejanza de Reynolds, para el mismo fluido implica:

$$\left(\frac{\rho v L}{\mu}\right)_1 = \left(\frac{\rho v L}{\mu}\right)_2$$

Por tanto:

$$(vL)_1 = (vL)_2$$

Teniendo en cuenta que  $v = \omega L$ , se tiene:

$$(\omega L^2)_1 = (\omega L^2)_2$$

Entonces:

$$\frac{\omega_1}{\omega_2} = \frac{L_2^2}{L_1^2} = \frac{L_1^2}{4L_1^2} = 1/4$$

Se podría realizar también la relación adimensional entre el caudal y los demás parámetros, obteniéndose:

$$\frac{Q}{vL^2} = f\left(\frac{\rho v L}{\mu}, \frac{\omega L}{v}\right)$$

Despejando la relación de velocidades en el Reynolds, se sustituye en el cualquiera de los otros dos números adimensionales y se obtiene el mismo resultado.