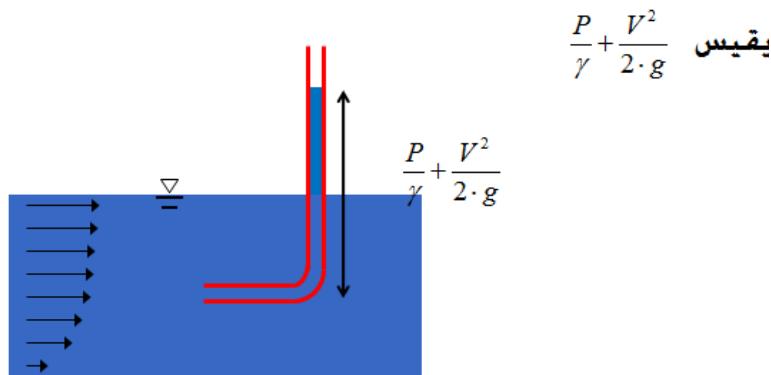


## تطبيقات معادلة بيرنولي -سائل مثالى

1. أنبوب بيتو
2. جهاز فينتوري
3. فتحات الأنابيب
4. التصريف عبر فتحة صغيرة
5. التصريف عبر فتحة كبيرة
6. زمن تفريغ خزان
7. زمن التفريغ من خزان إلى خزان

### 1. أنبوب بيتو

أنبوب بشكل حرف L يوضع في مواجهة السائل الحار



### 2. جهاز فينتوري

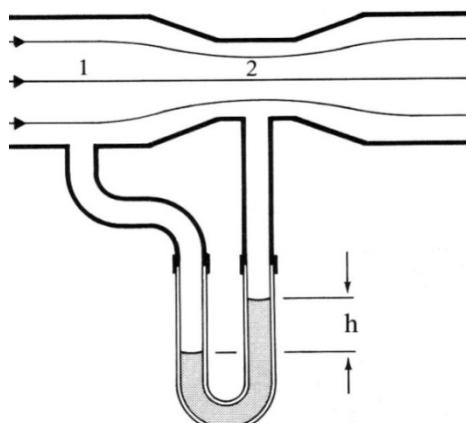
أنبوب يتغير مقطعاً تدريجياً مع اتجاه الجريان حتى يصل إلى قيمة صغيرة ثم يتواكب بالتدريج  
يستخدم لقياس الغزاره

قيم معامل التصريف لجهاز فينتوري تتراوح

$$(C_d = 0.99 - 0.97)$$

عادة تتراوح نسبة القطرتين :

$$\left( \frac{D_1}{D_2} \right) = (4 - 1.5)$$



### 3. خروج الماء من فتحات صغيرة

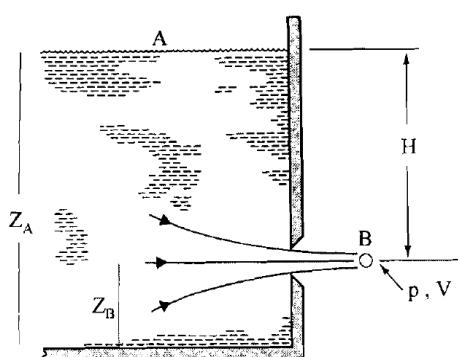
تعتبر الفتحة صغيرة عندما يتحقق:

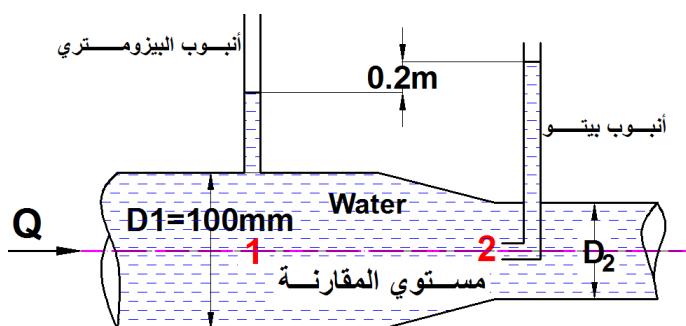
$$\frac{d}{H} < 0.1$$

حيث:

$d$ : قطر الفتحة

$H$ : الضاغط عند مركز الفتحة





**مسألة خارجية**  
احسب بعد إهمال الفواقد الهيدروليكية  
غزارة الماء العار في الوصلة الأفقية  
المبيبة في الشكل

الحل:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 نختار نقطة 1 تحت الأنابيب البيزومترى الأول و نختار نقطة

$$Z_1 = Z_2 = 0 \quad \text{ أمام أنبوب بيتو ومستوى المقارنة يمر من محور الوصلة: } 0$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g}$$

من الشكل: الأنابيب البيزومترى يقيس  $\frac{P_1}{\gamma}$  و أنبوب بيتو يقيس  $\frac{V_2^2}{2*g}$

$$\Rightarrow \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{P_1}{\gamma} = 0.2$$

نعرض في معادلة بيرنولي :

$$\Rightarrow \frac{V_1^2}{2*g} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{P_1}{\gamma}$$

$$\Rightarrow \frac{V_1^2}{2*g} = 0.2$$

$$\Rightarrow V_1 = \sqrt{2 * g * 0.2} = 1.98 \text{ m/s}$$

$$Q_1 = Q_2 \Rightarrow Q = A_1 * V_1 = \frac{\pi * 0.1^2}{4} * 1.98 = 0.015 \text{ m}^3/\text{s}$$

**مسألة خارجية:**

احسب التصريف العار عبر أنبوب فينتوري ( متوضع بشكل شاقولي )

$$\text{إذا كان } D_1 = 300\text{mm}, D_2 = 150\text{mm}, C_d = 0.98 \text{ و}$$

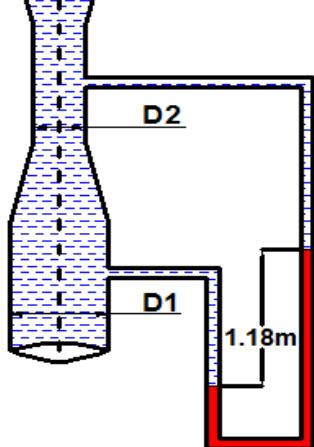
$$\rho' = 1250 \text{ Kg/m}^3 \text{ والكتلة النوعية لسائل المانومتر}$$

الحل:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 ومستوى المقارنة موضح في  
الشكل ( وهو نفسه مستوى تساوي الضغط )

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} + Z_2$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} + Z_1 - Z_2 = \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{V_1^2}{2*g}$$



## من علاقة الاستمرار:

$$Q_1 = Q_2 \iff A_1 * V_1 = A_2 * V_2$$

$$V_2 = \frac{Q}{A_2} \quad \text{and} \quad V_1 = \frac{Q}{A_1}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} + Z_1 - Z_2 = \frac{\left(\frac{Q}{A_2}\right)^2}{2*g} - \frac{\left(\frac{Q}{A_1}\right)^2}{2*g}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} + Z_1 - Z_2 = \frac{Q^2}{2*g} * \left[ \frac{1}{A_2^2} - \frac{1}{A_1^2} \right]$$

ولكن:

$$A_1 = \frac{\pi * D_1^2}{4} = \frac{\pi * 0.3^2}{4} \quad A_2 = \frac{\pi * D_2^2}{4} = \frac{\pi * 0.15^2}{4}$$

التعریض:

من المانومتر نأخذ مستوى تساوى ضغط 4-3 ( وهو نفسه مستوى المقارنة)

$$P_3 = P_1 + \gamma * Z_1$$

$$P_4 = P_2 + \gamma' * 1.18 + \gamma * (Z_2 - 1.18) = P_2 + \gamma' * 1.18 + \gamma * Z_2 - \gamma * 1.18$$

$$P_3 = P_4$$

$$P_1 + \gamma * Z_1 = P_2 + \gamma' * 1.18 + \gamma * Z_2 - \gamma * 1.18$$

$$\Rightarrow P_1 - P_2 + \gamma * Z_1 - \gamma * Z_2 = 1.18 * (\gamma' - \gamma)$$

بالتقسيم على ٧:

$$\frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} + Z_1 - Z_2 = \frac{1.18 * (\gamma' - \gamma)}{\gamma}$$

## بِالاختصار:

من ۲۹:

$$153 * Q^2 = 1.18 * \left( \frac{\rho'}{\rho} - 1 \right)$$

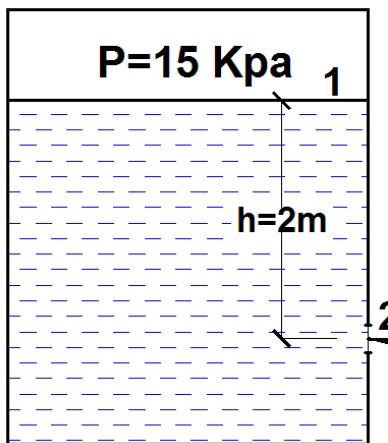
$$\Rightarrow Q = 0.0439 \text{ m}^3/\text{s}$$

وهي غزارة نظرية

## ولحساب الغزاره الفعلية:

$$Q_a = Q_{th} * C_d = 0.0439 * 0.98 = 0.043 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$C_d = \frac{Q_a}{Q_{th}} \quad \text{حيث:}$$



مسألة خارجية:

احسب الغازارة الخارجة من الخزان عبر الفتحة =

$C_d = 0.74$  علماً أن معامل تصريف الفتحة  $70\text{mm}$

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 ومستوي المقارنة مار بـ 1

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} + Z_2$$

$$P_1 = 15 * 10^3 \text{ pas} , \quad P_2 = 0$$

$$V_1 = 10 , \quad V_2 = ?$$

$$Z_1 = 2\text{m} , \quad Z_2 = 0$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} + 0 + h = 0 + \frac{V_2^2}{2*g} + 0 \Rightarrow V_2 = \sqrt{2 * g * (\frac{P}{\gamma} + h)}$$

أو بالتعويض:

$$\Rightarrow \frac{15*10^3}{9810} + 0 + 2 = 0 + \frac{V_2^2}{2*g} + 0$$

$$\Rightarrow V_2 = 8.4\text{m/s}$$

$$Q_{th(\text{نظيرية})} = A * V = \frac{\pi * 0.07^2}{4} * 8.4 = 0.032 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$Q_{a(\text{فعالية})} = Q_{th(\text{نظيرية})} * C_d = 0.032 * 0.74 = 0.024 \text{ m}^3/\text{s}$$

مسألة خارجية:

بفرض الفوائد مهملة ، احسب تصريف الهواء

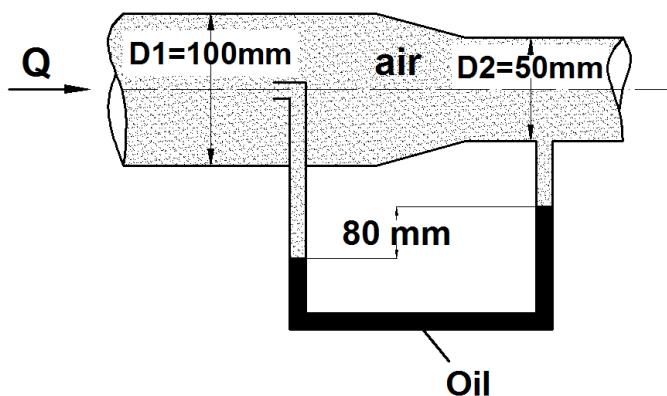
العار في الأنابيب

$$\rho_{oil} = , \rho_{air} = 1.25 \text{ Kg/m}^3 \\ 827 \text{ Kg/m}^3$$

الحل:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 : ومستوي

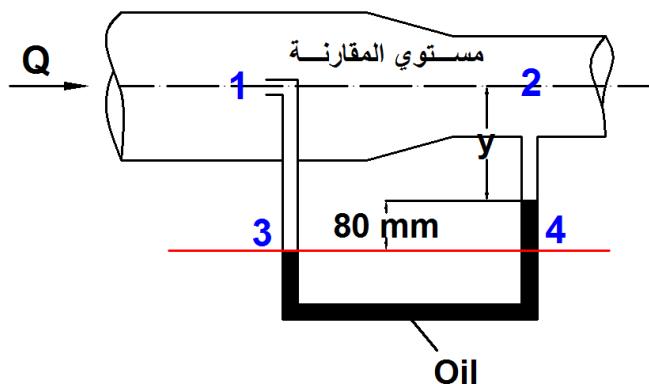
المقارنة يمر من محور الأنابيب:



$$\frac{P_1}{\gamma_{air}} + \frac{V_1^2}{2*g} = \frac{P_2}{\gamma_{air}} + \frac{V_2^2}{2*g}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma_{air}} - \frac{P_2}{\gamma_{air}} = \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{V_1^2}{2*g} \dots \dots \dots (1)$$

من المانومتر: نأخذ مستوى المقارنة صفر 4-3



$$P_3 = P_1 + \frac{1}{2} * \rho_{air} * V_1^2 + \gamma_{air} * (0.08 + y)$$

$$P_4 = P_2 + \gamma_{oil} * 0.08 + \gamma_{air} * y$$

$$P_3 = P_4$$

$$P_1 + \frac{1}{2} * \rho_{air} * V_1^2 + \gamma_{air} * (0.08 + y) = P_2 + \gamma_{oil} * 0.08 + \gamma_{air} * y$$

$$P_1 - P_2 = -\frac{1}{2} * \rho_{air} * V_1^2 - \gamma_{air} * 0.08 + \gamma_{oil} * 0.08 \quad \text{بالاختصار:}$$

بالتقسيم على  $\gamma_{air}$ :

$$\frac{P_1 - P_2}{\gamma_{air}} = -\frac{\frac{1}{2} * \rho_{air} * V_1^2}{\gamma_{air}} - \frac{\gamma_{air} * 0.08}{\gamma_{air}} + \frac{\gamma_{oil} * 0.08}{\gamma_{air}}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1 - P_2}{\gamma_{air}} = -\frac{V_1^2}{2*g} - 0.08 + 0.08 * \frac{\rho_{oil}}{\rho_{air}}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1 - P_2}{\gamma_{air}} = 0.08 * \left( \frac{\rho_{oil}}{\rho_{air}} - 1 \right) - \frac{V_1^2}{2*g} \dots \dots \dots (2)$$

بمساواة 1 و 2

$$0.08 * \left( \frac{\rho_{oil}}{\rho_{air}} - 1 \right) - \frac{V_1^2}{2*g} = \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{V_1^2}{2*g}$$

بالاختصار:

$$0.08 * \left( \frac{\rho_{oil}}{\rho_{air}} - 1 \right) = \frac{V_2^2}{2*g}$$

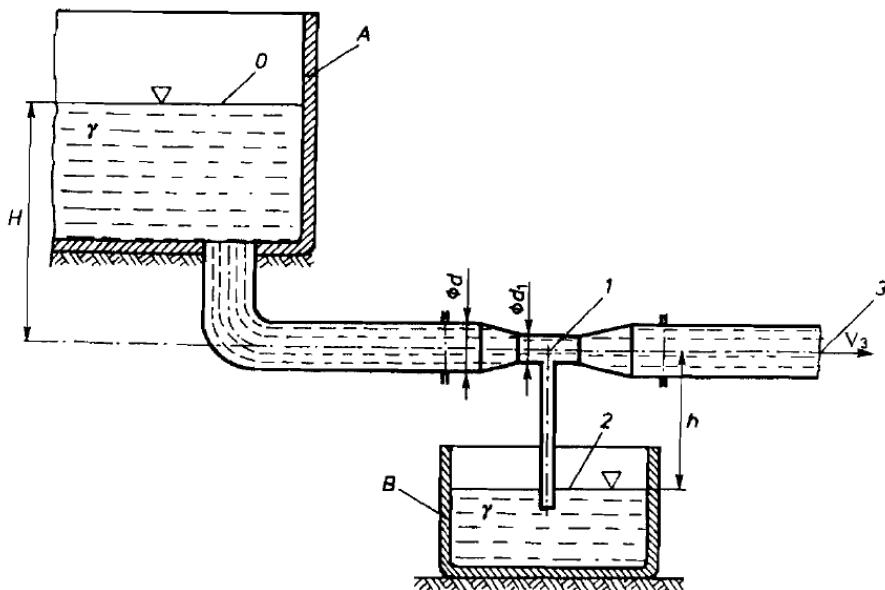
$$\Rightarrow V_2 = \sqrt{2 * g * 0.08 * \left( \frac{\rho_{oil}}{\rho_{air}} - 1 \right)}$$

$$\Rightarrow V_2 = \sqrt{2 * 9.81 * 0.08 * \left( \frac{827}{1.25} - 1 \right)} = 32.2 \text{ m/s}$$

$$Q_1 = Q_2 \Rightarrow Q = A_2 * V_2 = \frac{\pi * 0.05^2}{4} * 32.2 = 0.063 \text{ m}^3/\text{s}$$

## مُسَأَّلَةٌ مُحْلَوَّةٌ رُقْمٌ 4 صَفَحَةٌ 239

احسب القيمة الدنيا للارتفاع  $H$  الموضحة على الشكل، بحيث يستطيع الماء الموجود في الخزان  $B$  الصعود عبر الأنابيب الشاقولي السفلي، والدخول إلى الأنابيب الأفقية عند النقطة 1. علماً أن الخزانين مكشوفان، وأن الأبعاد هي  $d_1 = 300\text{mm}$ ,  $d_2 = 200\text{mm}$ ,  $h = 4\text{m}$  الخارجي، وأن جميع الضياعات الهيدروليكيه مهملة.



الحل:

نطبق معادلة بيرنوللي بين 0 و 1 : ومستوى المقارنة يمر من محور الأنبوب :

$$\frac{P_0}{\gamma} + \frac{V_0^2}{2*g} + Z_0 = \frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1$$

$$P_0 = P_{atm} = 0 \quad , V_0 \approx 0 \quad , \quad Z_0 = H \quad : \quad \text{النقطة}(0)$$

$$P_1 = ? , \quad V_1 = ? , \quad Z_1 = 0 \quad : \text{النقطة}(1)$$

$$0 + 0 + H = \frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + 0$$

نطبق معادلة بيرنوللي بين 0 و3 : ومستوى المقارنة يمر من محور الأنبوب :

$$\frac{P_0}{\gamma} + \frac{V_0^2}{2*g} + Z_0 = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2*g} + Z_3$$

$$P_0 = P_{atm} = 0 \quad , V_0 \approx 0 \quad , \quad Z_0 = H \quad \quad \quad \text{النقطة}(0) :$$

$$P_3 = P_{atm} = 0 \quad , \quad V_3 = ? \quad , \quad Z_3 = 0 \quad : \text{النقطة}(3)$$

$$0 + 0 + H = 0 + \frac{V_3^2}{2*g} + 0$$

## من علاقة الاستمرار:

$$Q_1 = Q_2 \Leftrightarrow A_1 * V_1 = A_3 * V_3 \Leftrightarrow \frac{\pi * d_1^2}{4} * V_1 = \frac{\pi * d_3^2}{4} * V_3$$

من 1929:39

$$\sqrt{2 * g * \left(H - \frac{P_1}{\gamma}\right)} = \left(\frac{d_3}{d_1}\right)^2 * \sqrt{2 * g * H}$$

## بتربیع الطرفین:

$$2 * g * \left( H - \frac{P_1}{\gamma} \right) = \left( \frac{d_3}{d_1} \right)^4 * 2 * g * H$$

ولكي يستطيع الماء الصعود إلى الأنبوب الأفقي في النقطة 1 يجب أن يكون:

$$\frac{P_1}{\gamma} = -h$$

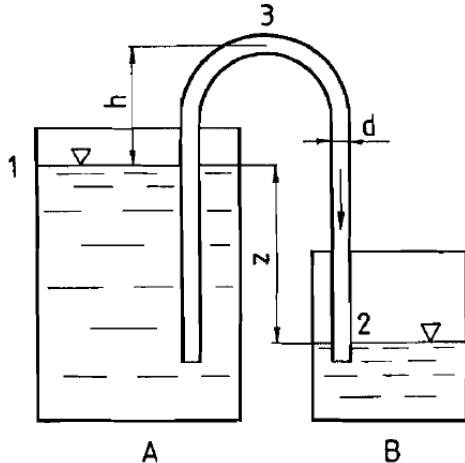
$$2 * g * (H + h) = \left(\frac{d_3}{d_1}\right)^4 * 2 * g * H$$

بِالاختصار:

$$h = H * \left( \left( \frac{d_3}{d_1} \right)^4 - 1 \right)$$

$$\mathbf{H} = \frac{\mathbf{h}}{\left(\left(\frac{d_3}{d_1}\right)^4 - 1\right)} = \frac{4}{(1.5^4 - 1)} \approx 1\mathbf{m}$$

مسألة محلولة رقم 5 صفحة 241  
المسألة الخامسة



خزانان مكشوفان  $A, B$  ، يصل بينهما سيفون، كما في الشكل.  
احسب قطر السيفون بحيث تكون الغرارة المتداقة من الخزان  $A$  إلى الخزان  $B$  متساوية  $Q = 27.8 \times 10^{-3} m^3/s$ . ثم احسب قيمة الضغط النسبي السائد في أعلى السيفون عند النقطة 3. باعتبار أن:  $z = h = 3m$  ، وأن الضياعات الهيدروليكيّة مهملة.

الهيدروليكيّة مهملة.  
**الحل:**

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} + Z_2 \quad ; \text{ ومستوي المقارنة يمر من 1 و 2 :}$$

$$P_1 = P_{atm} = 0 , V_1 \approx 0 , Z_1 = Z \quad : \text{ النقطة (1)};$$

$$P_2 = P_{atm} = 0 , V_2 = ? , Z_2 = 0 \quad : \text{ النقطة (2)};$$

$$0 + 0 + Z = 0 + \frac{V_2^2}{2g} + 0$$

$$V_2 = \sqrt{2 * g * Z} = \sqrt{2 * g * 3} = 7.67 \text{ m/s}$$

$$Q = A * V$$

$$27.8 * 10^{-3} = \frac{\pi * d^2}{4} * 7.67$$

$$d = 0.068 \text{ mm}$$

ولحساب الضغط عند 3 نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 3 : ومستوي المقارنة يمر من 1 :

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2g} + Z_3$$

$$P_1 = P_{atm} = 0 , V_1 \approx 0 , Z_1 = 0 \quad : \text{ النقطة (1)};$$

$$P_3 = ? , V_3 = V_2 , Z_3 = h \quad : \text{ النقطة (3)};$$

$$0 + 0 + 0 = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2g} + h$$

$$\frac{P_3}{\gamma} = - \left( \frac{V_3^2}{2g} + h \right)$$

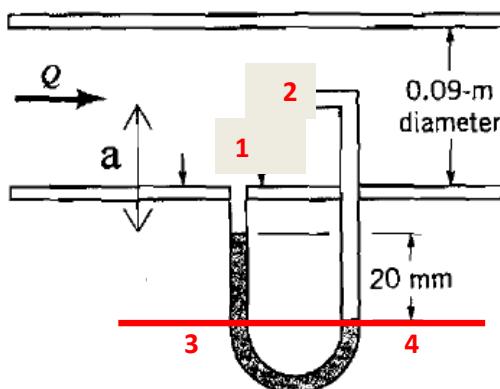
$$\frac{P_3}{\gamma} = - \left( \frac{7.67^2}{2 * 9.81} + 3 \right) = -6 \text{ m} \Rightarrow P_3 = -6 * 1000 * 9.81 = -58860 \text{ Pas}$$

مسألة محلولة رقم 10 صفحة 248

احسب التصريف المار في الأنابيب المبين في الشكل، بناء على قراءات المانومتر.

علماً أن السائل المتدافق في الأنابيب هو الماء، وأن الكثافة النوعية لسائل المانومتر هي

$$\rho_m = 1700 \text{ kg/m}^3$$



الحل:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 : ومستوى المقارنة يمر من محور الأنابيب :

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g}$$

ولكن :  $V_1 = V_2$  لأن الغزاراة ثابتة والمقطع ثابت ، إذا لا يمكن استخدام بيرنولي

من المانومتر: نأخذ مستوى تساوي ضغط 4-3

$$P_3 = P_1 + \gamma_m * 0.02 + \gamma * a$$

$$P_4 = P_2 + \frac{1}{2} * \rho * V_2^2 + \gamma * (0.02 + a) = P_2 + \frac{1}{2} * \rho * V_2^2 + \gamma * 0.02 + \gamma * a$$

$$P_3 = P_4$$

$$P_1 + \gamma_m * 0.02 + \gamma * a = P_2 + \frac{1}{2} * \rho * V_2^2 + \gamma * 0.02 + \gamma * a$$

$$\Rightarrow P_1 + \gamma_m * 0.02 = P_2 + \frac{1}{2} * \rho * V_2^2 + \gamma * 0.02$$

ولكن :  $V_1 = V_2$  لأن  $P_1 = P_2$ 

$$\Rightarrow \gamma_m * 0.02 = \frac{1}{2} * \rho * V_2^2 + \gamma * 0.02$$

$$\Rightarrow (\gamma_m - \gamma) * 0.02 = \frac{1}{2} * \rho * V_2^2$$

$$\Rightarrow V_2 = \sqrt{2 * 0.02 * \frac{(\gamma_m - \gamma)}{\rho}} = \sqrt{2 * 0.02 * \frac{(\rho_m * g - \rho * g)}{\rho}}$$

$$\Rightarrow V_2 = \sqrt{2 * 0.02 * g * \left( \frac{\rho_m}{\rho} - 1 \right)} = \sqrt{2 * 0.02 * 9.81 * \left( \frac{1700}{1000} - 1 \right)} = 0.52 \text{ m/s}$$

$$Q_1 = Q_2 \Rightarrow Q = A_2 * V_2 = \frac{\pi * 0.09^2}{4} * 32.2 = 0.063 \text{ m}^3/\text{s}$$

## مأساة غير محلولة رقم 3 صفحة 264

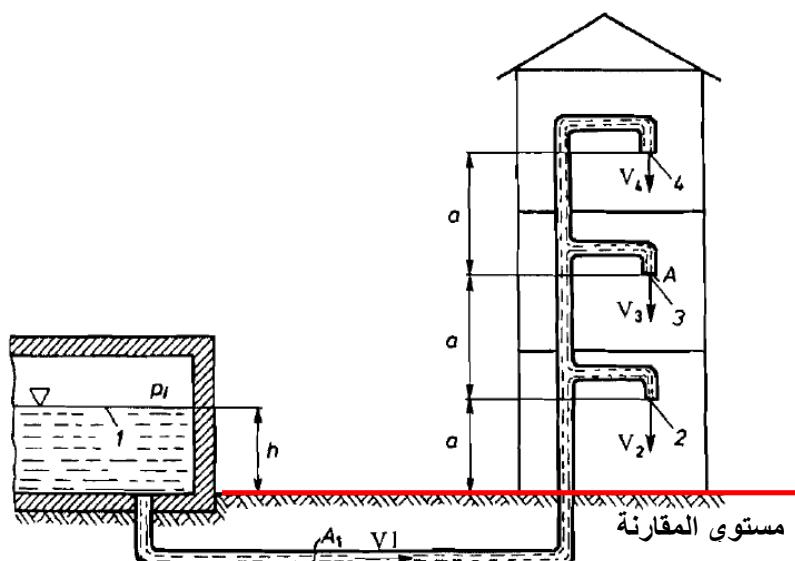
## المأساة الثالثة

يتم تزويد بناء سكني مؤلف من ثلاثة طوابق بالماء من خزان يتعرض سطحه لضغط مقداره  $p_1 = 80kPa$  ، كما في الشكل. فإذا علمت أن الارتفاع الطابقي  $a = 3m$  ، وأن عمق الماء في الخزان  $h = 2m$  . المطلوب حساب:

- سرعة خروج الماء من الفتحات الموجودة في الطوابق الثلاثة.

- سرعة الجريان في أنبوب التغذية الرئيس، علماً أن قطره يعادل ثلاثة أضعاف قطر الفتاحة الواحدة.

افتراض أن السائل مثالي.



الحل:

لحساب سرعة خروج الماء من الفتحات:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 : ومستوى المقارنة موضح في الشكل

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} + Z_2$$

$$P_1 = 80 * 10^3 , V_1 \approx 0 , Z_1 = h \quad \text{النقطة(1):}$$

$$P_2 = P_{atm} = 0 , V_2 = ? , Z_2 = a \quad \text{النقطة(2):}$$

$$\frac{P_1}{\gamma} + 0 + h = 0 + \frac{V_2^2}{2*g} + a$$

$$\Rightarrow \frac{80*10^3}{9810} + 2 = \frac{V_2^2}{2*g} + 3$$

$$\Rightarrow V_2 = 11.85 \text{ m/s}$$

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 3 : ومستوى المقارنة موضح في الشكل

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2*g} + Z_3$$

$$P_1 = 80 * 10^3 , V_1 \approx 0 , Z_1 = h \quad \text{النقطة(1):}$$

$$P_3 = P_{atm} = 0 , V_3 = ? , Z_3 = 2 * a \quad \text{النقطة(3):}$$

$$\frac{P_1}{\gamma} + 0 + h = 0 + \frac{V_3^2}{2*g} + 2 * a$$

$$\Rightarrow \frac{80*10^3}{9810} + 2 = \frac{V_3^2}{2*g} + 2 * 3$$

$$\Rightarrow V_3 = 9.03 \text{ m/s}$$

لحساب سرعة الجريان في أنبوب التغذية:

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 4 : ومستوى المقارنة موضح في الشكل

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_4}{\gamma} + \frac{V_4^2}{2*g} + Z_4$$

$$P_1 = 80 * 10^3 , V_1 \approx 0 , Z_1 = h \quad \text{النقطة(1):}$$

$$P_4 = P_{atm} = 0 , V_4 = ? , Z_4 = 3 * a \quad \text{النقطة(2):}$$

$$\frac{P_1}{\gamma} + 0 + h = 0 + \frac{V_4^2}{2*g} + 3 * a$$

$$\Rightarrow \frac{80*10^3}{9810} + 2 = \frac{V_4^2}{2*g} + 3 * 3$$

$$\Rightarrow V_4 = 4.76 \text{ m/s}$$

من علاقة الاستمرار:

$$Q_1 = Q_2 + Q_3 + Q_4$$

$$A_1 * V_1 = A_2 * V_2 + A_3 * V_3 + A_4 * V_4$$

$$\frac{\pi * d_1^2}{4} * V_1 = \frac{\pi * d_2^2}{4} * V_2 + \frac{\pi * d_3^2}{4} * V_3 + \frac{\pi * d_4^2}{4} * V_4$$

$$d_1 = 3 * d \quad \text{و} \quad d_2 = d_3 = d_4 = d \quad \text{لكن:}$$

$$\frac{\pi * (3 * d)^2}{4} * V_1 = \frac{\pi * d^2}{4} * V_2 + \frac{\pi * d^2}{4} * V_3 + \frac{\pi * d^2}{4} * V_4$$

$$\frac{\pi * (3 * d)^2}{4} * V_1 = \frac{\pi * d^2}{4} * (V_2 + V_3 + V_4)$$

$$9 * V_1 = V_2 + V_3 + V_4$$

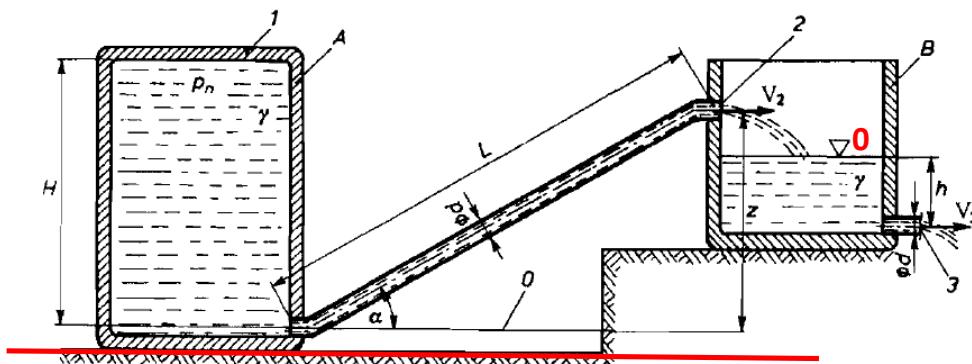
$$\Rightarrow V_1 = \frac{V_2 + V_3 + V_4}{9} = \frac{11.85 + 9.03 + 4.76}{9}$$

$$V_1 = 2.85 \text{ m/s}$$

## مسألة غير محلولة رقم 4 صفحة 265

## المسألة الرابعة

يبين الشكل خزانين كبيرين A, B . فإذا كان الضغط السائد في الخزان A يساوي  $p_n = 0.07 \text{ MPa}$  ، وعمق الماء فيه  $H = 5m$  . أما الخزان B فهو مكشوف، وعمق الماء فيه  $h = 2m$  ، ويوجد في أسفله فتحة قطرها  $d$  . ويصل بين هذين الخزانين أنبوب قطره  $d$  ، وطوله  $L = 20m$  ، وينحدر على الأفق بزاوية  $\alpha$  . المطلوب بعد افتراض أن السائل مثالي حساب زاوية ميل الأنابيب  $\alpha$  ، بحيث تكون الغازارة الخارجية من الخزان B ثابتة.



الحل:

نطبق معادلة بيرنولي بين 0 و 3 : ومستوى المقارنة مار بـ 3 :

$$\frac{P_0}{\gamma} + \frac{V_0^2}{2*g} + Z_0 = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2*g} + Z_3$$

$$P_0 = P_{atm} = 0 , V_0 \approx 0 , Z_0 = h \quad \text{النقطة(0):}$$

$$P_3 = P_{atm} = 0 , V_3 = ? , Z_3 = 0 \quad \text{النقطة(3):}$$

$$\Rightarrow 0 + 0 + h = 0 + \frac{V_3^2}{2*g} + 0$$

$$\Rightarrow 2 = \frac{V_3^2}{2*g} \Rightarrow V_3 = 6.26 \text{ m/s}$$

نطبق معادلة بيرنولي بين 1 و 2 : ومستوى المقارنة موضح في الشكل

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g} + Z_2$$

$$P_1 = 0.07 * 10^6 , V_1 \approx 0 , Z_1 = H \quad \text{النقطة(1):}$$

$$P_2 = P_{atm} = 0 , V_2 = V_3 , Z_2 = Z = L * \sin(\alpha) \quad \text{النقطة(2):}$$

$$\frac{P_1}{\gamma} + 0 + H = 0 + \frac{V_2^2}{2*g} + L * \sin(\alpha)$$

$$\Rightarrow \frac{0.07 * 10^6}{9810} + 5 = \frac{6.26^2}{2*g} + 20 * \sin(\alpha)$$

$$\Rightarrow \alpha = 30^\circ$$

## ملاحظة:

الغزاره الداخله إلى الخزان عند 2 تساوي الغزاره الخارجه منه عند 3 و

$$Q_2 = Q_3$$

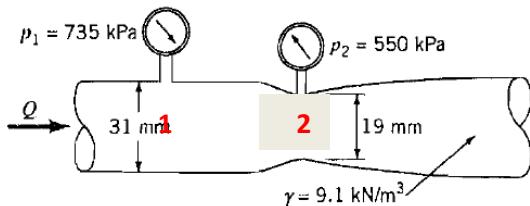
$$A_2 * V_2 = A_3 * V_3$$

$$\Rightarrow V_2 = V_3$$

مسألة غير محلولة رقم 23 صفحة 272

المسألة الثالثة والعشرون

بناء على قراءات مقاييس بوردون. احسب التصريف في الوصلة المبينة في الشكل.



الحل:

نطبق معادلة بيرنوللي بين 1 و 2 : ومستوى المقارنة يمر من محور الأنبوب :

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2*g} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2*g}$$

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} = \frac{V_2^2}{2*g} - \frac{V_1^2}{2*g}$$

## من علاقة الاستمرار:

$$Q_1 = Q_2 \iff A_1 * V_1 = A_2 * V_2$$

**نختار 1 أو 2 أو 3 ونوعوض في معادلة بيرنوللي: (اخترنا 3)**

$$\Rightarrow \frac{P_1}{\gamma} - \frac{P_2}{\gamma} = \frac{\left(\frac{Q}{A_2}\right)^2}{2*g} - \frac{\left(\frac{Q}{A_1}\right)^2}{2*g}$$

$$\Rightarrow \frac{\frac{P_1}{\gamma}}{\frac{P_2}{\gamma}} = \frac{Q^2}{2*g} \left[ \frac{1}{{A_2}^2} - \frac{1}{{A_1}^2} \right]$$

$$\Rightarrow Q = \sqrt{\frac{2 * g \left( \frac{P_1 - P_2}{\gamma} \right)}{\left[ \frac{1}{{A_2}^2} - \frac{1}{{A_1}^2} \right]}} = \sqrt{\frac{2 * 9.81 * \left( \frac{735 * 10^3}{9.1 * 10^3} - \frac{550 * 10^3}{9.1 * 10^3} \right)}{\left[ \left( \frac{\pi * 0.019^2}{4} \right)^2 - \left( \frac{\pi * 0.031^2}{4} \right)^2 \right]}} = 0.0061 m^3 / s$$