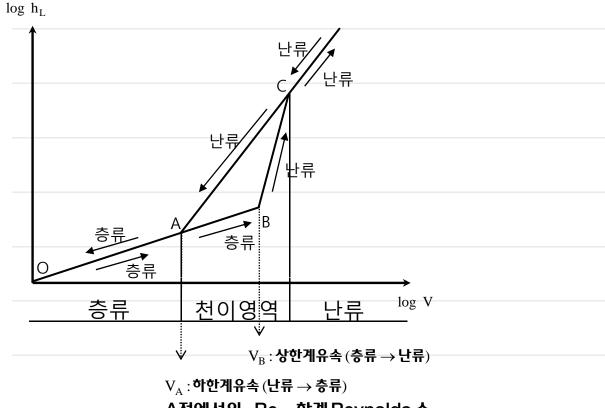
● 층류(Laminar)와 난류(Turbulent)



A점에서의 Re = 한계 Reynolds 수

Reynolds 수로 분류
$$Re = \frac{V \cdot D}{v} = \frac{\rho \cdot V \cdot D}{\mu}$$
[무차원]

예제 1) D = 2 cm

 $v = 0.012 \text{ cm}^2/\text{sec}$

한계 Re ynolds 수를 유지하는 한계유속은?

예제 2) D = 2 cm

 $v = 0.012 \text{ cm}^2/\text{sec}$

 $Q = 30 \text{ cm}^3/\text{sec}$

이흐름은 층류인가, 난류인가?



● 경심 (hydraulic radius)

원관 이외의 관에 Reynolds식을 적용하기 위하여 정의

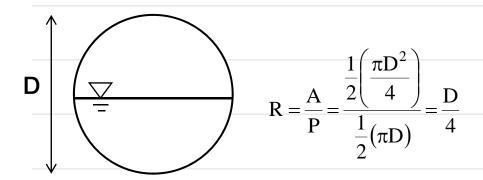
: 단위 윤변 길이에 대한 유수단면적

$$R = \frac{A}{P}$$

A : 유수단면적

P : 윤변(wetted perimeter)

물이 고체 경계면에 접한 부분의 길이



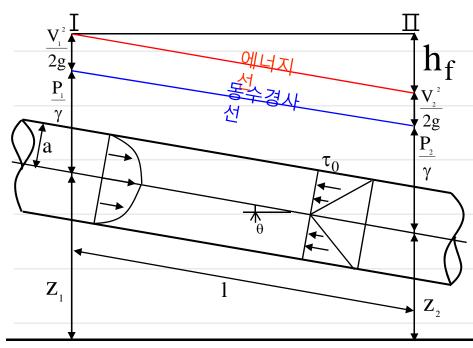


❷ 관수로 마찰손실

일정한 단면의 기울어진 관수로에 정상류 가 흐를 때 관벽과의 마찰에 의한 손실 **정상류** $\rightarrow \frac{du}{dt} = 0$, **가속도** = 0

정상류
$$\rightarrow \frac{du}{dt} = 0$$
, 가속도 = 0

$$\sum F = 0$$



기준수평면

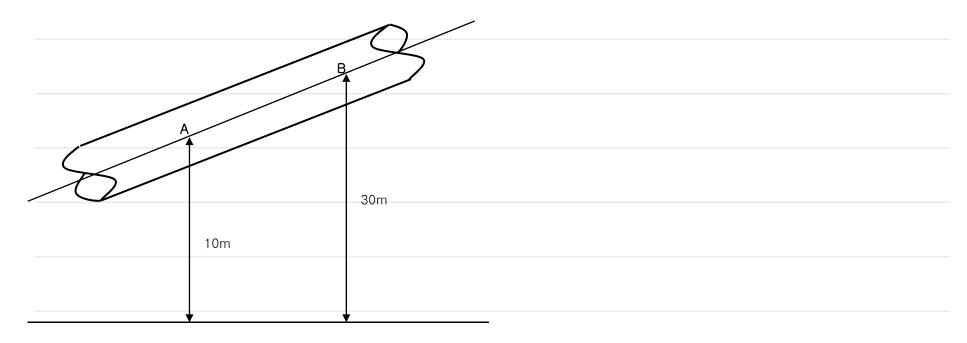
예제 1) D = 20 cm

$$L = 1000 \text{ m}$$

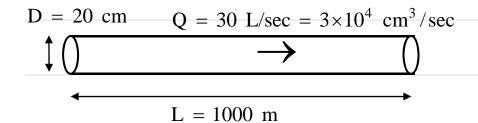
$$P_A = 3.5 \text{ kg/cm}_2 = 34 \times 10^{-4} \text{ N/m}^2$$

$$P_B = 0.2 \text{ kg/cm}_2 = 2 \times 10^{-4} \text{ N/m}^2$$

AB 사이의마찰손실수두와 관벽의마찰력을 구하시오



예제 2)



이때의 손실수두를 구하시오

예제 3)

D = 7.5 cm

L = 300 m

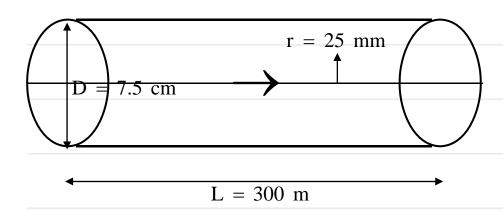
r = 25 mm

 $Q(oil) = 5.833 \text{ L/sec} = 5.833 \times 10^3 \text{ cm}^3/\text{sec}$

 $\Gamma_{\rm oil} = 0.9$

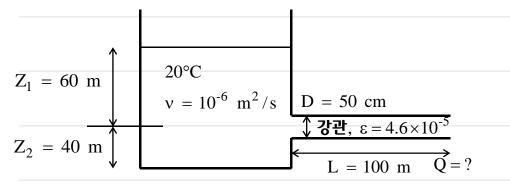
 $v = 6.38 \times 10^{-5} \text{ m}^3/\text{sec}$

이때의 h_1 , V_{max} , τ , $V(at\ r=2.5\ cm)$ 를 구하시오

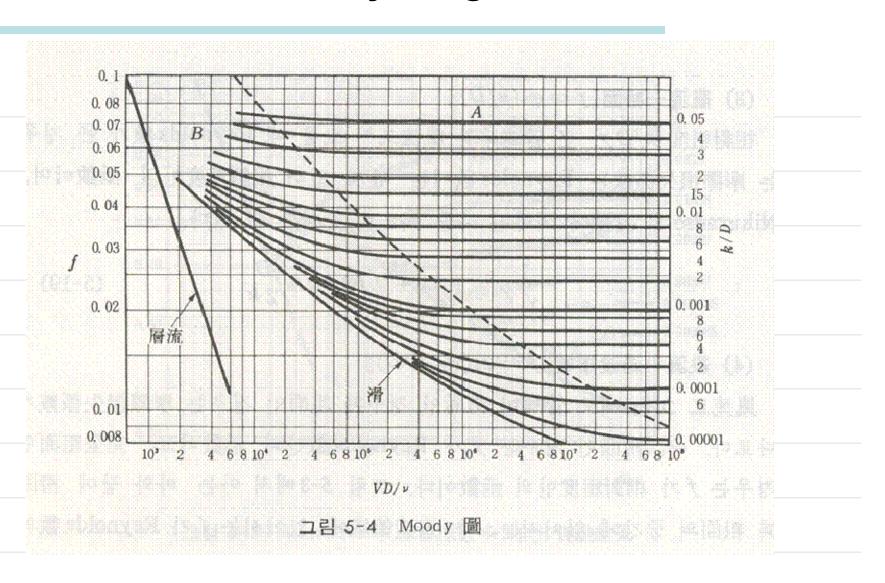


예제 4)	D = 2 m
	L = 1000 m
	관이 0.12 mm의 모래로 피복
	$Q = 0.05 \text{ m}^3/\text{sec}$
	$v = 1.004 \times 10^{-6} \text{ m}^3/\text{sec}$
	이때의 손실수두는?
	매끈한 관일경우의손실수두는?

예제 5)

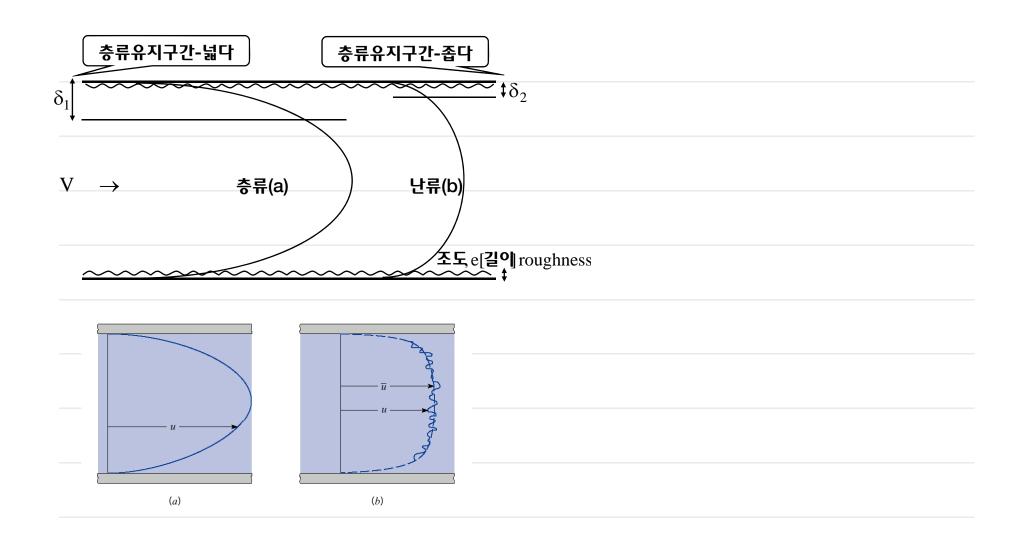


Moody diagram

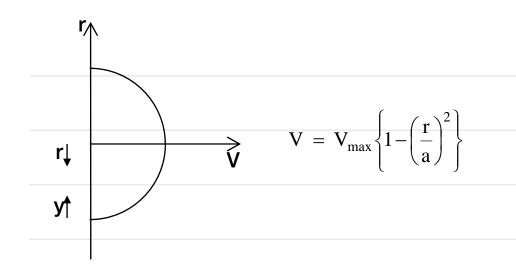


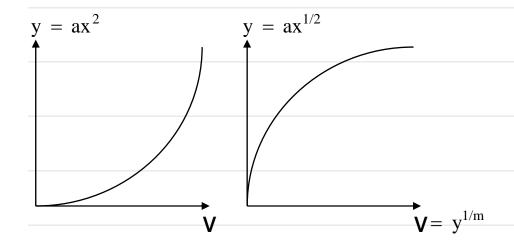


마찰손실계수(f)



관수로 내의 유속분포





평균유속공식

Darcy-weisbach의 마찰손실수두 공식

$$h_1 = f \frac{1}{D} \frac{V^2}{2g}$$

 $rac{\mathbf{h}_1}{1}: \mathrm{I} (=$ 에너지선의 기울기)(= 단위길이당 손실에너지)

(= 동수경사선의 기울기)(= hydraulic gradient)

$$I = \frac{f}{D} \frac{V^2}{2g} \qquad \left(R = \frac{D}{4}\right)$$

$$\rightarrow V = \sqrt{\frac{8g}{f}RI} = \sqrt{\frac{8g}{f}}R^{1/2}I^{1/2}$$



Chezy 의 공식

$$V = CR^{m}I^{n}$$
 $m = \frac{1}{2}$ $n = \frac{1}{2}$

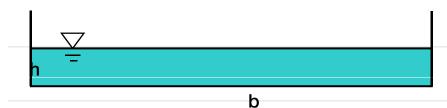
평균유속공식



$$V = C'R^mI^n$$
 Manning의 공식 $m:\frac{2}{3}$ $n:\frac{1}{2}$

$$V = \frac{1}{n} R^{2/3} I^{1/2}$$
$$= \frac{1}{n} R^{2/3} S_o^{1/2}$$

개수로, 지표유출에 적용



b >> h 이면,

$$R = \frac{A}{P} = \frac{bh}{b+2h} \approx h$$

$$\rightarrow V = \frac{1}{n} h^{2/3} S_o^{1/2}$$

기타 평균유속공식



Hazen-Williams 공식

$$V = 0.84935CR^{0.63}I^{0.54}$$
 [m/sec]



Ganguillet-Kutter 공식

$$V = C\sqrt{RI} = \frac{23 + \frac{1}{n} + \frac{0.00155}{I}}{1 + \left(23 + \frac{0.00155}{I}\right)\frac{n}{\sqrt{R}}} \sqrt{RI} \quad [m/sec]$$



Weston 공식

$$h_1 = 0.0126 + \frac{0.01739 - 0.1087D}{\sqrt{V}} \frac{1}{D} \frac{V^2}{2g}$$
 [m·sec]

마찰손실:

L > 3,000 이면 마찰손실이지배적

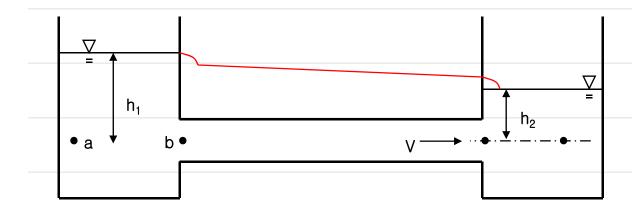
소손실(minor loss):

관의형상에의해발생 (= 형상손실수두)

$$h_n = f_n \frac{V^2}{2g}$$



입구.출구 손실수두



$$h_{e} = f_{e} \cdot \frac{V^{2}}{2g} \quad (f_{e} = 0.5)$$

$$h_{o} = H_{a} - H_{b}$$

$$H_{a} = h + 0 + 0$$

$$H_{a} = k + 0 + \frac{V^{2}}{2g}$$

$$H_{b} = ? + 0 + \frac{V^{2}}{2g}$$

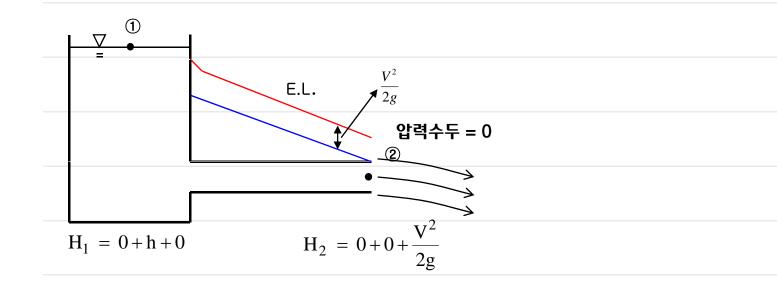
$$H_{b} = k + 0 + 0$$

$$\to h_{e} = H_{a} - H_{b} = h - \frac{V^{2}}{2g}$$

$$\to h_{o} = f_{o} \frac{V^{2}}{2g}$$

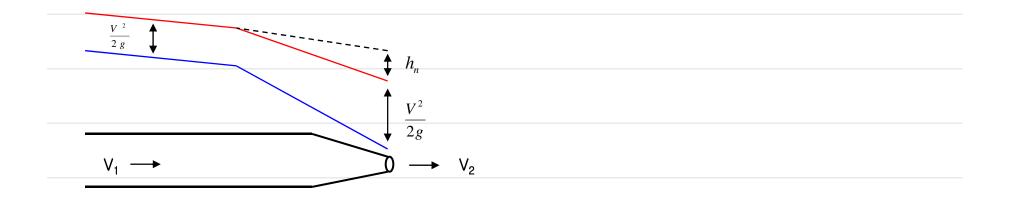


대기중으로 빠져나가는 경우



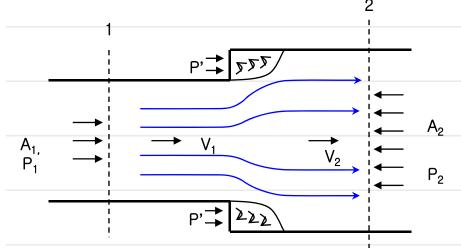


노즐(nozzle)의 경우





단면 급확대(Abrupt Enlargement)



베르누이방정식

$$\frac{P_1}{\omega} + Z_1 + \frac{{V_1}^2}{2g} = \frac{P_2}{\omega} + Z_2 + \frac{{V_2}^2}{2g} + h_{ae}$$

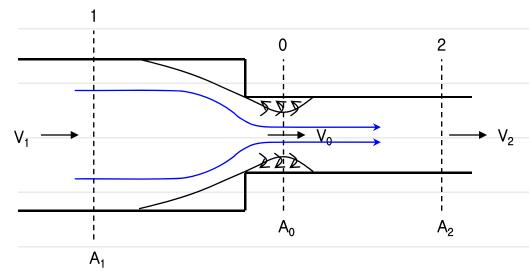
$$h_{ae} = \frac{P_1 - P_2}{\omega} + \frac{{V_1}^2 - {V_2}^2}{2g}$$

운동량 방정식

$$\sum F = \rho \cdot Q \cdot \Delta V = \frac{\omega}{g} Q \Delta V$$



단면 급축소(Abrupt Contraction)



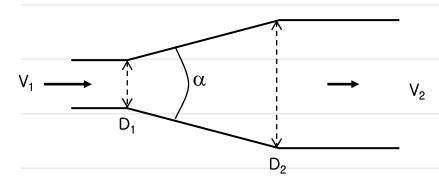
$$h_{ac} = \frac{\left(V_0 - V_2\right)^2}{2g}$$

$$A_0V_0 = A_2V_2$$
 (: Q = Const.)

$$\rightarrow h_{ac} = \left(\frac{A_2}{A_0} - 1\right)^2 \frac{V_2^2}{2g}$$



단면 점확대(Gradual Enlargement)



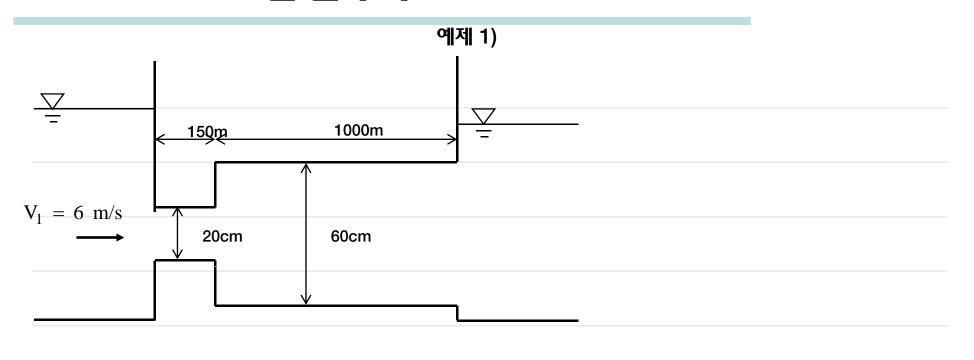
$$h_{ge} = f_{ge} \cdot \frac{(V_1 - V_2)^2}{2g}$$

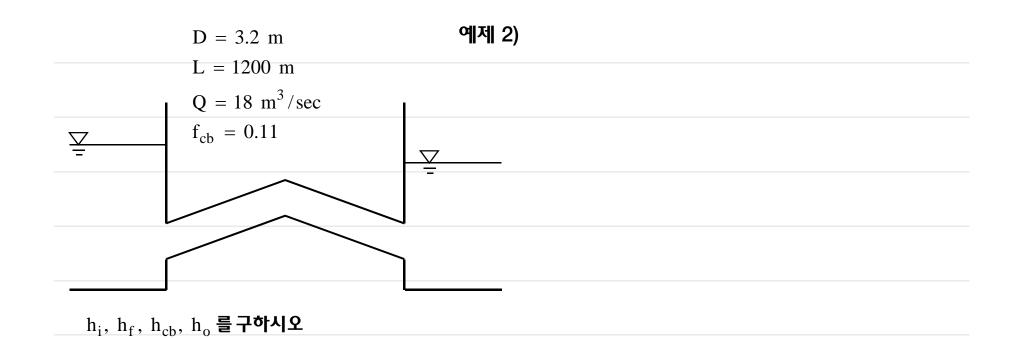
$$= f_{ge} \cdot \left(1 - \frac{A_1^2}{A_2^2}\right) \frac{V_1^2}{2g}$$



단면 점축소(Gradual Contraction)

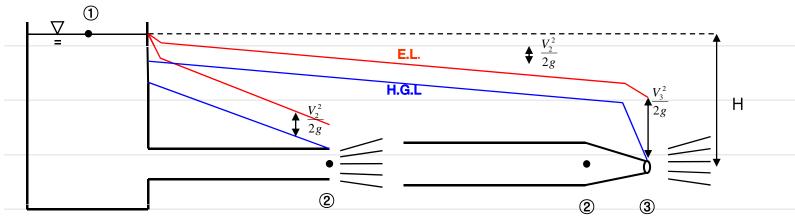
단면 점축소(Gradual Contraction)







대기중으로 방출되는 관수로



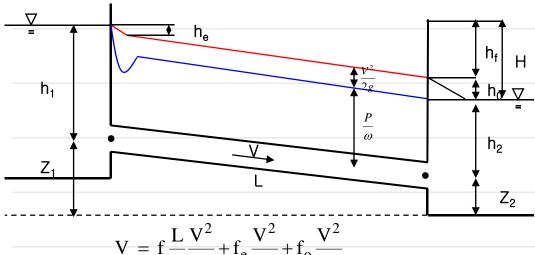
$$\rightarrow V_2 = \sqrt{\frac{2gH}{1 + f_e + \left(\frac{L}{D}\right)}}$$

관말단에 노즐이 있는 경우(점축소 손실이 추가)

$$V_{3} = \frac{2gH}{\sqrt{f_{e} \frac{D_{3}^{4}}{D_{2}^{4}} + f \frac{L}{D} \frac{D_{3}^{4}}{D_{2}^{4}} + f_{gc} + 1}}$$



두 수조를 연결한 등단면 관수로



$$V = f \frac{L}{D} \frac{V^2}{2g} + f_e \frac{V^2}{2g} + f_o \frac{V^2}{2g}$$

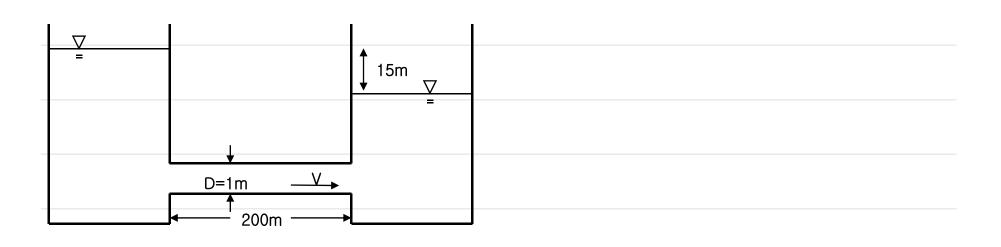
관경(D)이 주어지고 유속(V)과 유량(Q) 산정

↔ (반대 과정도 생각할 수 있음)

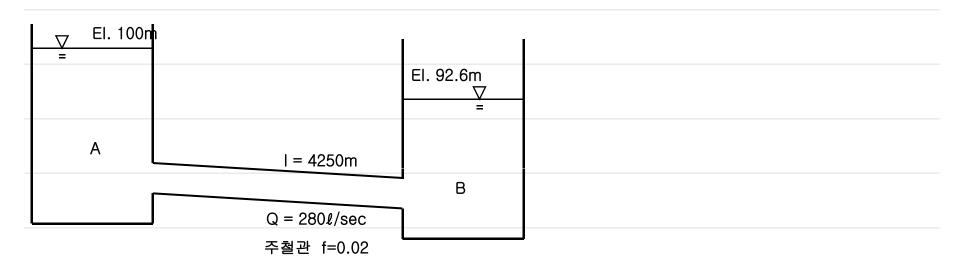
known:
$$D \rightarrow V = \sqrt{\frac{2gH}{1.5 + f\frac{L}{D}}}$$

$$\rightarrow Q = V \cdot A = \frac{\pi D^2}{4} \sqrt{\frac{2gH}{1.5 + f\frac{L}{D}}}$$

예제 1) 유속(V)과 유량(Q)을 구하시오

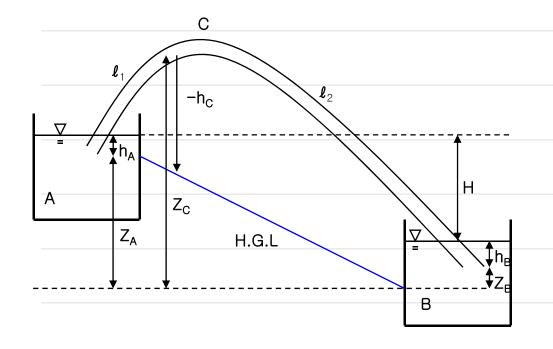


예제 2) 관경(D)을 구하시오



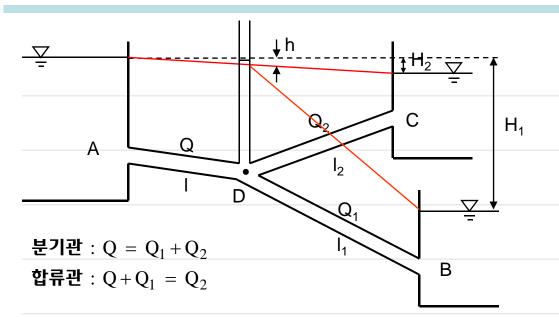


사이폰(Siphon)



$$H = f \frac{l_1 + l_2}{D} \frac{V^2}{2g} + f_e \frac{V^2}{2g} + f_o \frac{V^2}{2g} + f_{cb} \frac{V^2}{2g}$$

분기-합류 관수로의 해석



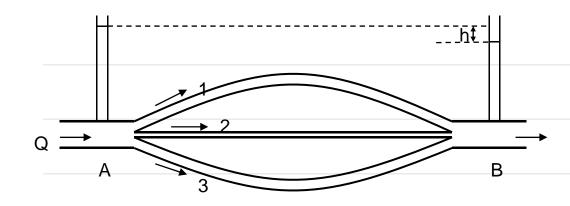
분기관수로에서,

$$h = f \frac{L}{D} \frac{V^2}{2g}$$

$$H_1 - h = f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{{V_1}^2}{2g}$$

$$H_1 = f \frac{L}{D} \frac{V^2}{2g} + f_1 \frac{L_1}{D_1} \frac{{V_1}^2}{2g}$$

병렬 관수로의 해석

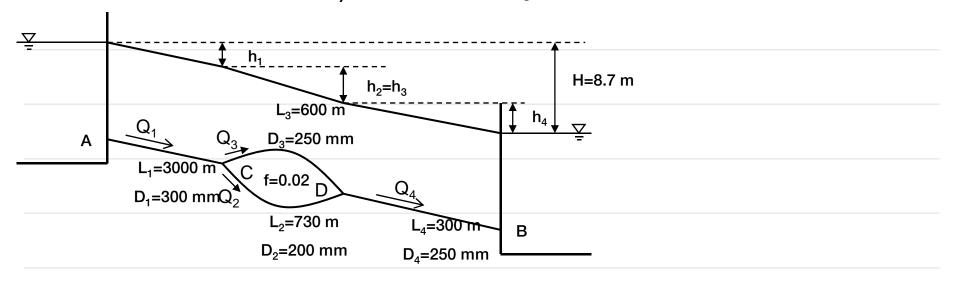


$$Q = Q_1 + Q_2 + Q_3$$

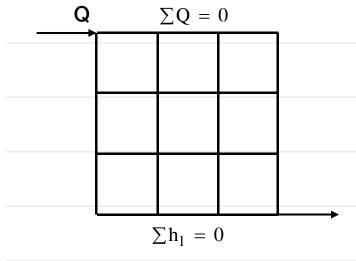
$$h = h_1 + h_2 + h_3$$

병렬 관수로의 해석

예제 1) 각 관로의 유속과 유량을 구하시오



● Hardy Cross의 시산법(=시행착오법)







관망의 계산

Q : 실제유량

Q_{*}' : 처음 가정한 유량

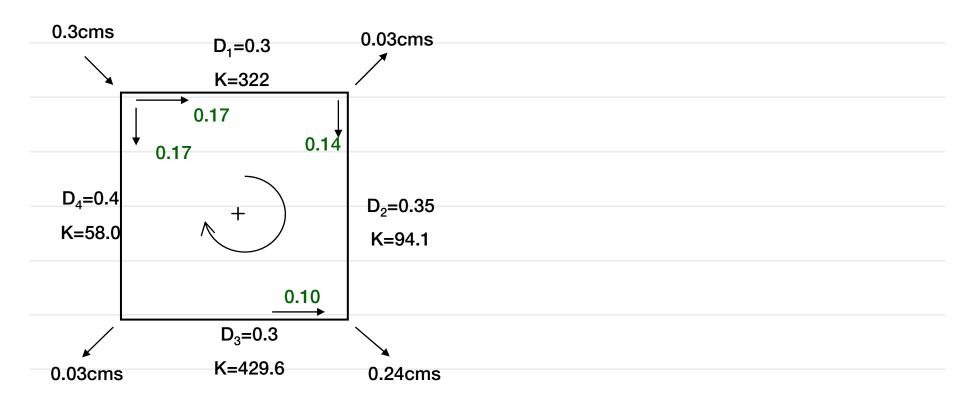
△Q : 보정해야할 유량

대응하는손실수두 : h, h*', Δh

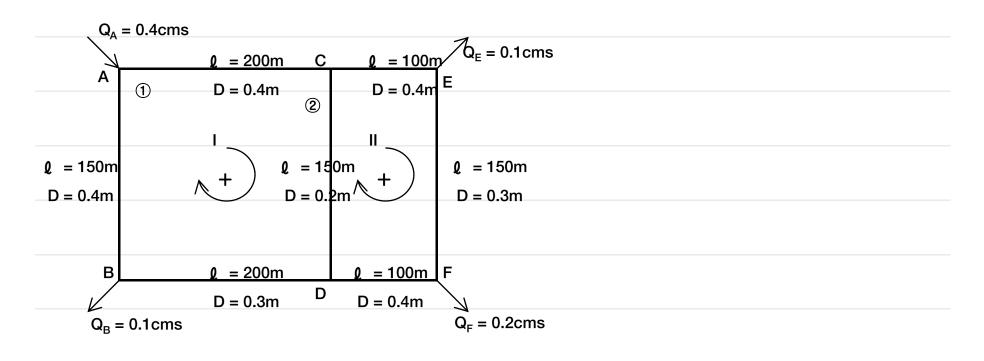
 $Q = Q_*' + \Delta Q$

 $h = h_*' + \Delta h$

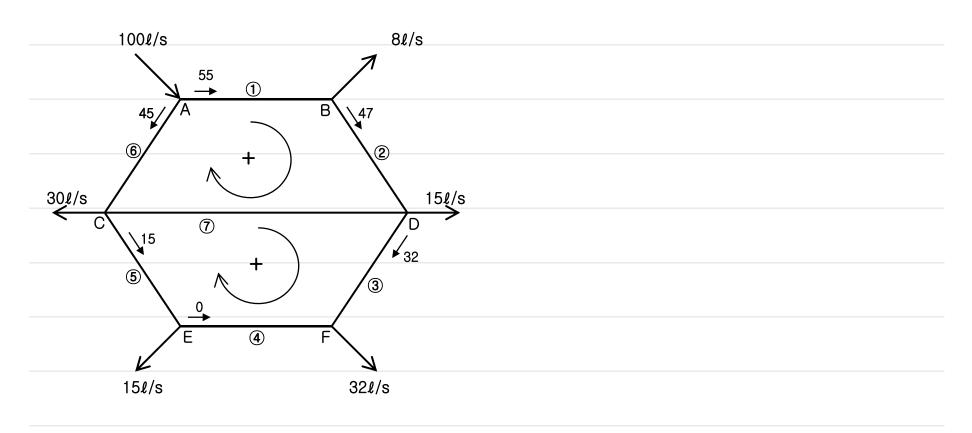
예제 1) 각 관의 유량을 구하시오 (n=0.013)



예제 2) 각 관의 유량을 구하시오 (n=0.013)



예제 3) 각 관의 유량을 구하시오 (n=0.013)

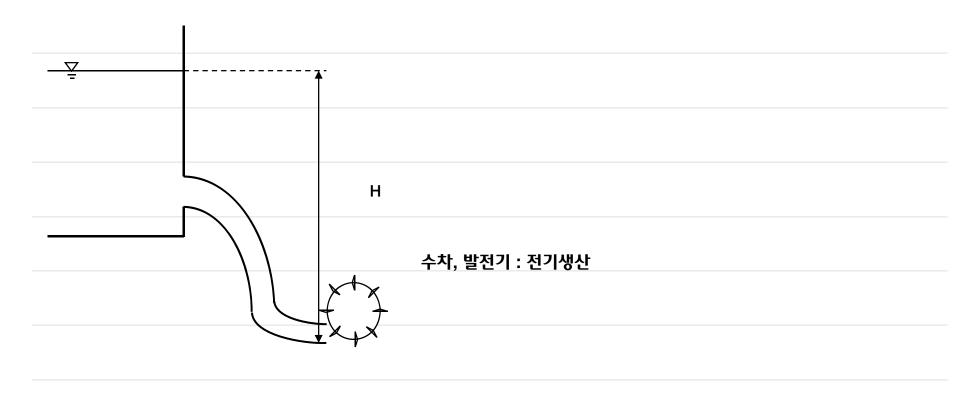


펌프와 터빈이 있는 관수로



터빈

발전 설비 : 낙차→동력→양수·펌프



펌프와 터빈이 있는 관수로



펌프

터빈과 반대개념

