TERMOFLUIDOS

Nombre del alumno(a) <u>Celaya Consider Dand Alejandro</u>

- 1.- El método de Longitud equivalente sirve para calcular:
- a) Pérdidas primarias
- b) Pérdidas secundarias
- c) Pérdidas primarias y secundarias
- 2.- El diagrama de Moody permite calcular las pérdidas:
- a) Solo si se usa aire
- b) Sólo si se usa agua
- c) Para cualquier fluido
- 3.- La ecuación de Bernouilli es:
- a) Una ecuación de balance de energía
- b) Una ecuación de balance de masa
- c) Para calcular únicamente bombas
- 4.- ¿La Hm en una bomba es:
- a) La carga hidráulica
- b) La altura a la que esta la bomba
- c) La altura a la que se encuentra el tinaco
- 5.- La potencia hidráulica se define como:
- a) Energía transmitida al líquido bombeado
- b) Energía transmitida a la bomba
- c) Energía suministrada al motor de la bomba
- 6. El parámetro que más afecta a las pérdidas es:
- a) El diámetro de la tubería
- b) La velocidad del fluido
- c) La densidad del fluido manejado
- 7.- La ecuación para pérdidas secundarias es:
- a) $H = K V^2/2g$
- b) $H = f L/d V^2/2g$
- c) $H = K L/d V^2/2g$
- 8.-¿Las pérdidas en una tubería se miden en:
- a) Metros de columna de un fluido
- b) Kg/cm²
- c) Pascales
- 9.- La ecuación de pérdidas primarias es:
- a) La ecuación de Bernoulli
- b) La ecuación de Darcy-Weissbach
- c) La ec. de Reynolds
- 10.- Una forma de reducir las pérdidas en una instalación es:
- a) Quitar accesorios
- b) Colocar más accesorios
- c) Disminuir el diámetro de la tubería

Here aspiración =
$$f_a = \frac{l_a}{l_a} = \frac{\sqrt{l_a^2}}{2q} + \kappa_a = \frac{\sqrt{l_a^2}}{2q}$$

$$= > Q = \frac{V(m^3)}{1(s)} = \left(\frac{25,00011}{20 \text{ lmin}}\right) \left(\frac{1 \text{ m}^3}{1000 \text{ lul}}\right) \left(\frac{1 \text{ min}}{60 (s)}\right)$$

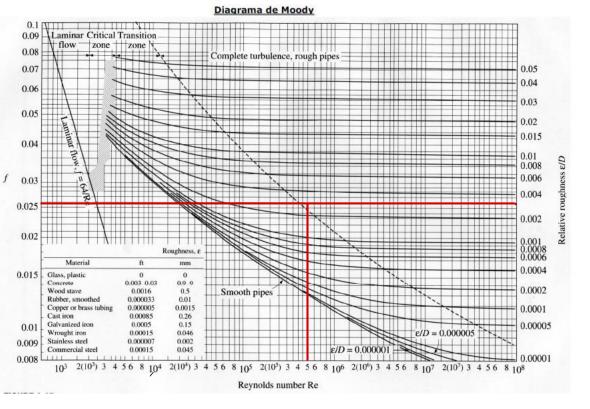
$$=> \sqrt{\alpha} = \frac{0.0166 \, |m^3/5|}{2.0268 \, x \, |0^{-3}| \, |m^2|} = 10.2789 \, |m/5|$$

Calalando número de Reynolds

$$Re = \frac{\int VaVa}{M} = \frac{(1000 \text{ kg/m}^3)(10.2789 \text{ m/s})(0.0508\text{m})}{(1 \times 10^{-3} \text{ m/s})} = \frac{\text{Szz,169.5941}}{\text{szz}}$$

Calculando rugosidad relativa.

$$E/d = \frac{0.15 \text{ [mm]}}{50.8 \text{ [mm]}} = 0.002953 \approx 0.003$$



Her aspiración =
$$f_{\alpha} \frac{l_{\alpha}}{l_{\alpha}} \frac{l_{\alpha}}{l_{\beta}} + k_{\alpha} \frac{l_{\alpha}^{2}}{l_{\beta}}$$

= $0.025 \left(\frac{5m}{0.0508 \text{ m}} \right) \left(\frac{10.2789 \text{ m/s}^{2}}{2(9.81 \text{ m/s}^{2})} + (3.59) \left(\frac{10.2789 \text{ m/s}^{2}}{2(9.81 \text{ m/s}^{2})} \right)$
= 32.5834 m

KTOTAL = KVALV 91080 + 3 KCOBES + KINC. + KOSP

16.48 = 10 + 3(0.9) + KINC. + 3.59

16.48 - 16.29 = 0.19 -> Valuata de compuenta

=> Kpes. = Kvalvaloso + 3 Kcopes + Kinc.

Kpes = 10 + 3(0.9) + 0.19

Kpes = 12.89

Her Described =
$$f_{0}$$
 $\frac{l_{0}}{l_{0}}$ $\frac{l_{0}^{2}}{l_{0}}$ + k_{0} $\frac{l_{0}^{2}}{l_{0}}$ + l_{0} $\frac{l_{0}^{2}}{l_{0}$

Mper Deschrap = 87.4350 Imi

Hperd = Hper aspiración + Hperd descarga

Hperd = 32.5834 [m] +87.4350[m] = 120.0183 [m]

tlm = (22-21) + Hperd

Hm = 3.5 | m | + 120.0189 | m | = 123.5183 | m |

Potencia

 $W_{UTIC} = ggQHm = (1000 kg/m3)(9.81 m/s2)(0.0208 m³/₅)(123.5183 lml)$

. WUTIL = 25,203.6682 IWI

WIFICECHA = WUTIC = 25,203.6682 |W| = 31,504.5853 |W|
NBOMBA 0.8

Con 10% de +.s.

W FLECTIA = (31,504.5853 (WI)(1.1) = 34,655.0438 (WI)

1 Hp = 746 [W]

WFCECHIA = (34,655.0438 WI) (1 Hp 746 INI) = 46.4545 IHD)