Nomenclatura

$V[m^3]$	Volumen	W[kgf]	Peso
$\mu [Pa \cdot s]$	Viscosidad absoluta	$v\left[m^2/s\right]$	Viscosidad cinemática
$\sigma [N/m]$	Tensión superficial	\overline{GM}	Altura metacéntrica
G	Centro de gravedad	C	Centro de presión
$\rho \left[kg/m^3 \right]$	Densidad	$ ho_{rel}$	Densidad relativa
$\tau \left[N/m^2 \right]$	Esfuerzo de corte		Aceleración de la gravedad
W[kgf]	Peso	$\gamma \left[kgf/m^3 \right]$	Peso específico
$J\left[m^4 ight]$	Segundo momento	$\overline{J}\left[m^4 ight]$	Segundo momento respecto a G

Conversión de unidades

Presión

Temperatura $K = {}^{\circ}C + 273,15$ ${}^{\circ}R = {}^{\circ}F + 459,67$

UNIDAD 1 **CONCEPTOS GENERALES**

Presión

 $P_{absoluta} = P_{atmosf\'erica} + P_{manom\'etrica}$

 $P_{man}(+)$ Presión manométrica

 $P_{man}(-)$ Vacío

Densidad y peso específico

$$\rho_{rel} = \frac{\rho}{\rho_{H_2O}}$$

$$\gamma = \frac{W}{V} = \frac{mg}{V} = \rho g$$

Viscosidad

 $\tau = \mu \frac{d}{dy}$ Fluido newtoniano $\mu = cte$ Fluido ideal $\mu = 0$

Tensión superficial

No sé que pingo poner acá help...

Capilaridad

También pensaba poner la ecuación de los gases y algo de ese estilo que vimos en termo... pero no sé, qué opinan ustedes?

UNIDAD 2 ESTÁTICA DE LOS FLUIDOS

Fluidos en reposo

 $dp = -\gamma dz$

Flotabilidad

 $F_B = \gamma V$ En equilibrio F = W

Fuerzas sobre áreas planas

 $F = \gamma \bar{h} A$ Magnitud de F

 $y_P = \bar{y} + \frac{J}{A\bar{y}}$ Punto de aplicación de F

 $x_P = \bar{x} + \frac{J_{xy}}{A\bar{v}}$ $C:(x_P,y_P)$

Estabilidad

Altura metacéntrica $\overline{GM} = \frac{J_O}{V} - \overline{CG}$ Momento restaurador $C = \gamma_{fluido} \Delta \theta_{radianes} J_O$

Recipientes linealmente acelerados

$$dp = -\rho a_x dx - \rho (g + a_z) dz$$

En la misma linea de presión
$$(p_1 = p_2)$$

$$\frac{z_1 - z_2}{z_2 - x_1} = tan(\alpha) = \frac{a_x}{g + a_z}$$

Bernoulli
$$\frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + z_2$$
 Flujo con perdidas, bomba y turbina
$$H_p + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} + z_1 = H_T + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + z_2 + h_L$$
 Perdidas:
$$h_L = K \frac{v^2}{2g}$$

FLUJO INTERNO(? Nro de Reynols $Re = \frac{VD}{V}$

Perdida de carga $h_L = \frac{\Delta p}{\gamma} = f \frac{L}{D} \frac{v^2}{2g}$ para flujo laminar en un tubo f = 64/RePara otros flujos Moody o las ecuaciones

Perdidas en conductos no circulares Radio hidráulico
$$R_H = \frac{Sección\ transversal}{preimetro\ mojado}$$
 con: $Re = \frac{4RV}{v}$ y rugosidad relativa $= \frac{e}{4R}$ Queda $hL = f\ \frac{L}{4R}\frac{v^2}{2g}$

Otras formas de calcular perdidas

$$L_{eq} = K^{\underline{D}}_{f}$$

Perdidas con Hazen-William
$$K = \frac{10,68}{C^{1,85}} \frac{Q^{1,85}}{C^{1,85}}$$

$$Hf = L_{eq} * K$$
 Flujo turbulento
$$h_L = 1,07 \frac{Q^2 L}{gD^5} \left\{ ln \left[\frac{e}{3,7D} + 4,62 \left(\frac{vD}{Q} \right)^{0,9} \right] \right\}^{-2}$$
 Eso aplica para
$$10^{-6} < e/D < 10^{-2} \text{ y } 3000 < Re < 3x10^8$$

$$Q = -0,965 \left(\frac{gD^5 h_L}{L} \right)^{0,5} ln \left[\frac{e}{3,7D} + \left(\frac{3,17v^2 L}{gD^3 h_L} \right)^{0,5} \right]$$
 Esto aplica para $Re > 2000$
$$D = 0,66 \left[e^{1,25} \left(\frac{LQ^2}{gh_L} \right)^{4,75} + vQ^{9,4} \left(\frac{L}{gh_L} \right)^{5,2} \right]^{0,04}$$
 Esto aplica para:
$$10^{-6} < e/D < 10^{-2} \text{ y } 5000 < Re < 3x10^8$$

Cierre

Celeridad
$$a=\frac{\sqrt{\frac{K}{\rho}}}{\sqrt{1+\psi\frac{K}{E}\frac{D}{e}}},$$
 $(\psi \to 1)$ Pulso Joukowsky

Cierre instantaneo: $\Delta H=\frac{aV_0}{g}$

Cierre lento: $\Delta H_m=\frac{2LV_0}{gT_c}$

Tiempo crítico: $Tc=2L/a$

Expresiones de perdidas y Reynols en caudala

$$Re = \frac{4Q}{\pi D v}$$

$$H_f = \frac{16 f l Q^2}{2g\pi^2 D^5}$$