

PROB. 1

$n = 3$

$x = 0,2 \text{ m}$

$A = 1 \text{ m}^2$

$P_1 = 250 \text{ kPa}$

$V_1 = A \cdot \frac{x}{2} = 0,1 \text{ m}^3 = \Rightarrow$

$T_1 = \frac{P_1 V_1}{nR} = 1002,3 \text{ K}$

$$\left. \begin{array}{l} C_p = \frac{7}{2} R \\ C_v = \frac{5}{2} R \end{array} \right\} \begin{array}{l} \text{Gas} \\ \text{Diatómico} \end{array}$$

a)  $V_2 = A \cdot x = 2V_1$

El recipiente es adiabático  $\Rightarrow Q_{12} = 0$ El gas se expande al vacío  $\Rightarrow W_{12} = 0$ 

$\Delta U = U_2 - U_1 = Q_{12} + W_{12} = 0 \Rightarrow \Delta U_{12} = 0$

La energía interna de un gas ideal solo depende de la Temp.  $\Rightarrow \Delta U = 0 \Rightarrow$ 

$T = \text{cte} \Rightarrow T_2 = T_1$

$P_2 V_2 = P_1 V_1 \Rightarrow P_2 = \frac{P_1}{2} = 125 \text{ kPa}$

$V_2 = 2V_1 ; P_2 = P_1/2 ; T_2 = T_1$

b) El gas sufre una pérdida de calor a Vcte y el agua permanece líquida:

$m = 0,345 \text{ kg}$

$T_i^{\text{ag}} = 313,46 \text{ K}$

$\Sigma Q = 0 \Rightarrow Q_{\text{gas}} + Q_{\text{ag}} = 0$

$n C_v (T_{\text{eq}} - T_i^{\text{g}}) + m C_{\text{liq}}^{\text{ag}} (T_{\text{eq}} - T_i^{\text{ag}}) = 0$

$T_{\text{eq}} = \frac{m C_a T_i^{\text{a}} + n C_v T_1}{m C_a + n C_v} \Rightarrow T_{\text{eq}} = 344,3 \text{ K}$

$P_3^{\text{g}} = \frac{n R T_{\text{eq}}}{V_2} \Rightarrow P_3 = 42,94 \text{ kPa}$

c)  $Q_g = n C_v (T_{0g} - T_2) \Rightarrow Q_g = 41.03 \text{ kJ}$

d) Proc. 1 es irreversible. El proceso reversible equivalente puede ser el isotérmico, ya que  $T$  se mantiene constante

$\Delta S_{12} = \int \frac{dQ}{T} \Big|_{rev}$        $dU = 0 \Rightarrow dQ = -dW$

$dW = -P dV$

$P = \frac{nRT}{V}$

$\Delta S_{12} = \int_{V_1}^{V_2} \frac{nRT dV}{TV}$

$\Delta S_{12} = nR \ln \frac{V_2}{V_1} = 17.9 \text{ J/K}$

$\Delta S_{23} = \Delta S_{2g} + \Delta S_{3g}$   
 $dQ = n C_v dT$        $dQ = m C_a dT$

$\Delta S_{23} = n C_v \int_{T_2}^{T_{0g}} \frac{dT}{T} + m C_a \int_{T_a}^{T_{0g}} \frac{dT}{T}$

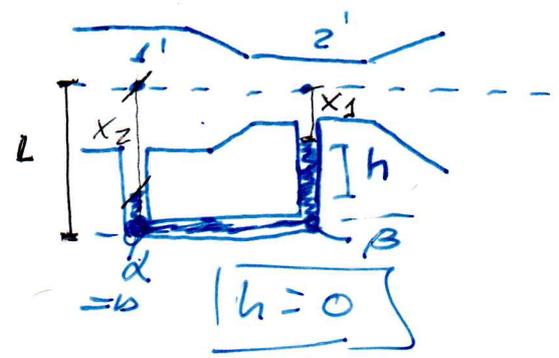
$= n C_v \ln \left( \frac{T_{0g}}{T_2} \right) + m C_a \ln \left( \frac{T_{0g}}{T_a} \right)$

$= -66.6 + 124.9 =$

$\Delta S_T = \Delta S_{12} + \Delta S_{23} = 75.57 \text{ J/K} > 0$

PROB. 1

a) Si hay tapón, no hay flujo, así que las velocidades en los puntos 1' y 2' es cero, las presiones P<sub>1'</sub> y P<sub>2'</sub> son iguales



b) El caudal es  $\phi = \frac{DV}{Dt} = v_s \cdot (L_s)^2$   
 $DV \rightarrow V \Rightarrow Dt = \frac{V}{v_s (L_s)^2} \Rightarrow \Delta t = 8,5 \text{ seg}$

Para determinar v<sub>s</sub> ap. ec. Bernoulli entre la base de la tapa y la salida

$$P_1 + \rho g H + \frac{1}{2} \rho v_1^2 = P_2 + \rho g h_s + \frac{1}{2} \rho v_s^2$$

H se mantiene etc  $\Rightarrow v_1 \approx 0$

$$P_1 = P_0 + \frac{4Mg}{\pi D^2} \Rightarrow v_s = \sqrt{2g \left[ \frac{4M}{\rho \pi D^2} + H - h_s \right]}$$

$$v_s = 8,87 \text{ m/s}$$

c) Debo aplicar ec. de Bern. a los puntos 1' y 2'  $\Rightarrow P_{1'} + \frac{1}{2} \rho v_{1'}^2 + \rho g y_1 = P_{2'} + \frac{1}{2} \rho v_{2'}^2 + \rho g y_2$   
 $L_1^2 \cdot v_s = L_2'^2 \cdot v_2'$  ;  $y_1 = y_2$

$$P_1' - P_2' = \frac{1}{2} \rho v_2'^2 - \frac{1}{2} \rho v_3'^2$$

$$P_1' - P_2' = \frac{1}{2} \rho v_3'^2 \left[ \left( \frac{L_1}{L_2} \right)^4 - 1 \right] \quad (I)$$

Aplicando hidrostática al tubo en U el  $\rho_2$ , usando variables auxiliares  $L, x_1, x_2$ . Las presiones en los puntos  $\alpha$  y  $\beta$  deben ser iguales.

$$P_\alpha = P_1' + \rho_2 g (L - x_1) + \rho g x_1$$

$$P_\alpha = P_\beta$$

$$P_\beta = P_2' + \rho_2 g (L - x_2) + \rho g x_2$$

$$P_1' - P_2' = g h (\rho_2 - \rho) \quad (II)$$

Iguando (I) y (II)  $\Rightarrow$

$$\rho_2 = 5\rho$$

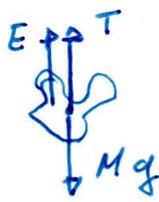
$$h = \frac{v_3'^2}{8g} \left[ \left( \frac{L_1}{L_2} \right)^4 - 1 \right]$$

$$h = 52,6 \text{ cm}$$

PROB. 3

a) Balance de fuerzas sobre el cuerpo sumergido:

q:do:



$$\rho = 2850 \text{ kg/m}^3$$
$$\rho_{aq} = 1000 \text{ kg/m}^3$$

$$T + E = Mg$$

$$E = \rho_{aq} \cdot V_c \cdot g \quad \Rightarrow \quad V_c = \frac{T}{g(\rho - \rho_{aq})} \quad (I)$$

La Tensión se vincula con la frecuencia

$v = \lambda \cdot f_1$  ;  $v = \sqrt{\frac{T}{\mu}}$

$\lambda = \frac{2L}{m}$  el  $m=1$  (extremos fijos)

$T = 4(\mu \cdot L)^2 \cdot \mu$  (II) . Substituyendo II en I

$V_c = \frac{4\mu (f_1 L)^2}{g(\rho_c - \rho)}$   $\Rightarrow$   $V_c = 5,3 \text{ l}$

b) Tubo abierto-cerrado  $\Rightarrow \lambda = \frac{4L_T}{2m+1}$  ;

$m=1 \Rightarrow$  segundo armónico

$f_1 \cdot \lambda = v_s$  ;  $v_s \rightarrow$  velocidad del sonido

$f_1 \cdot \frac{4L_T}{3} = v_s \Rightarrow L_T = 78 \text{ cm}$

c) Onda estacionaria dando sobre la tapa hay un máximo de sobreposición:

$SP(x,t) = SP_m \cos(kx) \cos(\omega t)$

Máximos  $\Rightarrow kx = 2m\pi \Rightarrow \frac{2\pi}{\lambda} \cdot x = 2m\pi$

$x_{max} = m \lambda$  ;  $x_0 = 0 \rightarrow$  sobre la tapa  $\checkmark$   
 $x_1 = \lambda$  ;  $\lambda = 1,03 > L_T$  X

Mínimos  $\Rightarrow kx = \frac{(2m+1)\pi}{2} \Rightarrow \frac{2\pi}{\lambda} x = \frac{(2m+1)\pi}{2}$

$x_{min} = \frac{(2m+1)}{4} \cdot \lambda \Rightarrow$   $x_1 = \frac{\lambda}{4} = 26 \text{ cm}$   
 $x_2 = \frac{3\lambda}{4} = 78 \text{ cm} \rightarrow$  Bordo!  
No hay otros.

d) Efecto Doppler en fuente parada y observador en movimiento ; aproximación.

$$f' = f_s \left( 1 + \frac{v_o}{v_s} \right) \Rightarrow \boxed{v_o = 5,2 \text{ m/s}}$$

e) Tubo abierto-abierto

$$SP = SP_m \text{ len } (kx)$$

S.  $kx = m\pi$  sobre presión nula. Eso ocurre

P/  $x=0$  y  $x=L_T \Rightarrow \frac{2\pi}{\lambda} \cdot L_T = m\pi$

$$\boxed{\lambda = \frac{2L_T}{m}}$$

$$y \quad f \lambda = v_s \Rightarrow f = \frac{m \cdot v_s}{2L_T}$$

$m \Rightarrow$  entero I) S.  $f_{min} = 20 \text{ Hz} \Rightarrow m = 0,09$

$\hookrightarrow$  El menor  $m$  es ;  $m=1 \Rightarrow$

$$\boxed{f = \frac{v_s}{2L_T} = 220 \text{ Hz}}$$

II) S.  $f_{max} = 20 \text{ kHz}$   $m_2 = 90,909$

$\Rightarrow m_{max} = 90 \Rightarrow$

$$\boxed{f = 90 \times \frac{v_s}{2L_T} = 19,8 \text{ kHz}}$$

.....

$m_{max} + 1 = N^o$  de nodos (ceros)

$m_{max} = N^o$  de anti-nodos (max.)