

Ejercicio 1:

Parte a) El máximo valor Q'_H entregado por la bomba de calor (BC) se dará cuando la misma es reversible y el mínimo valor se dará cuando la BC opera al mínimo de su eficiencia. El trabajo W suministrado por la máquina térmica (MT) a la BC es dado y se calcula como: $W = \eta_{MT} Q_H \rightarrow \eta_{MT} = 0,64 \eta_{c,MT} = 0,64 \left(1 - \frac{T_L}{T_H}\right) = 0,4 \rightarrow \boxed{W = 4 \text{ kJ}}$

Cálculo de $Q'_{H,max}$: Cuando la BC es reversible su eficiencia es $\beta_{c,BC} = \frac{1}{1 - T_L/T_H} = 1,6$

Entonces: $Q'_{H,max} = \beta_{c,BC} W \rightarrow \boxed{Q'_{H,max} = 6,4 \text{ kJ}}$

Cálculo de $Q'_{H,min}$: El β_{BC} mínimo de la BC se da cuando $Q'_L = 0$ ($\beta_{BC} = 1$) y por lo tanto se cumple que $Q'_H = W \rightarrow \boxed{Q'_{H,min} = 4 \text{ kJ}}$

Parte b) Si la BC fuese reversible entonces produciría un $Q'_H = Q'_{H,max} = 6,4 \text{ kJ}$.

Para un ciclo reversible: $Q'_L = Q'_H \left(\frac{T_L}{T_H}\right) \rightarrow Q'_{L,max} = 2,4 \text{ kJ} \rightarrow Q'_L = 1,2 \text{ kJ}$

El coeficiente de *performance* es: $\beta_{BC} = \frac{Q'_H}{W} \rightarrow Q'_H = W + Q'_L = 5,2 \text{ kJ} \rightarrow \boxed{\beta_{BC} = 1,3}$

Parte c) $\Delta S^{univ} = \Delta S^{ciclo} + \Delta S^{RT,T_H} + \Delta S^{RT,T_L} + \Delta S^{ent} = \Delta S^{RT,T_H} + \Delta S^{RT,T_L}$

Variación de entropía de las reservas térmicas: $\Delta S^{RT,T_H} + \Delta S^{RT,T_L} = \frac{(Q'_H - Q_H)}{T_H} + \frac{(Q_L - Q'_L)}{T_L}$

Sólo falta calcular Q_L como: $Q_L = Q_H - W = 6 \text{ kJ} \rightarrow \boxed{\Delta S^{univ} = 0,01 \text{ kJ/K}}$

Ejercicio 2:

Parte a) Llamemos A al punto del nivel de agua del tanque T_1 , B a la salida a v_o , C al punto donde está conectado el tubo en "U" a la tubería, D al punto donde está el nivel de agua en el tubo en "U" desde el tanque T_2 y E el nivel de agua del tanque T_2 .

Aplicando *Bernoulli* entre A y B se tiene: $P_0 + \rho g L = P_0 + \rho v_o^2 / 2 \rightarrow \boxed{v_o = \sqrt{2gL}}$

Parte b) Aplicando *Bernoulli* entre A y C : $P_C + \rho v_c^2 / 2 = P_0 + \rho g L$

La presión en D es la misma que en C entonces: $P_D = P_C = P_0 + \rho g L - \rho v_c^2 / 2$

El sistema está en régimen así que por hidrostática entre D y E : $P_D + \rho g h = P_0$

Y por continuidad entre B y C se tiene que: $v_c = 2v_o$

Finalmente, agrupando todas las ecuaciones se obtiene que: $\boxed{h = 3L}$

Parte c) Llamemos ahora D al punto donde se une el tubo recto con la tubería.

Nuevamente tenemos que $P_D = P_C$ y las ecuaciones son análogas a las de la parte b) obteniéndose finalmente que la relación entre r y L es: $\boxed{r = 3L}$

Ejercicio 3:

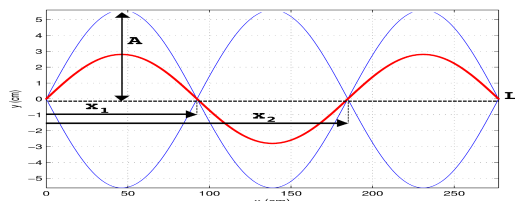
Parte a) La amplitud del movimiento A es: $\boxed{A = 5,6 \text{ cm}}$, $k = 0,034 \text{ cm}^{-1}$ y $w = 50 \text{ rads}^{-1}$.

Dado que tiene extremos fijos $kL = n\pi$, en este caso como es el tercer armónico se tiene $n = 3$.

Entonces: $L = 3\pi/k \rightarrow \boxed{L \approx 277,2 \text{ cm}}$

La posición de los nodos es: $x_1 = L/3$ y $x_2 = 2L/3$

$\rightarrow \boxed{x_1 \approx 92,4 \text{ cm}}$ y $\boxed{x_2 \approx 184,8 \text{ cm}}$



Parte b) La velocidad de fase de las ondas viajeras que componen esta oscilación estacionaria se puede hallar como: $v = w/k \rightarrow v \approx 1470,6 \text{ cm/s} = 14,7 \text{ m/s}$

Parte c) La posición en la cuerda es de la forma: $y(x, t) = A \sin(kx) \sin(wt)$

Derivando respecto al tiempo se obtiene la velocidad: $v(x, t) = Aw \sin(kx) \cos(wt)$

Evaluando esta expresión en $x = L/2$ se obtiene: $v(L/2, t) = Aw \sin(kL/2) \cos(wt)$

El máximo de esta oscilación temporal es: $v_{max} = |Aw \sin(kL/2)| \rightarrow v_{max} = 280 \text{ cm/s}$

Parte d) k es de la forma $k = n\pi/L$, evaluando para $n = 8$ se obtiene: $k \approx 0,09 \text{ cm}^{-1}$

La velocidad v no cambia pues sólo depende del medio (tensión y densidad de la cuerda), por lo tanto se tiene que: $w = kv \rightarrow w \approx 133,3 \text{ rad/s}$

La amplitud A de la oscilación es la misma, por lo que la ecuación que describe la oscilación para el octavo armónico es: $y(x, t) = 5,6 \text{ cm} \sin(0,09 \text{ cm}^{-1} x) \sin(133,3 \text{ s}^{-1} t)$

Ejercicio 4: Los 3 estados por los que pasa la sustancia están determinados. La cantidad de masa es constante y vale $n = 1 \text{ kmol}$.

Estado 0) $\left. \begin{matrix} V_0 \\ P_0 \end{matrix} \right\} \rightarrow T_0 = P_0 V_0 / n \bar{R}$

Estado 1) $\left. \begin{matrix} V_1 = V_0 \\ P_1 = 5P_0 \end{matrix} \right\} \rightarrow T_1 = 5P_0 V_0 / n \bar{R}$

Estado 2) $\left. \begin{matrix} V_2 = 4V_0 \\ P_2 = P_0 \end{matrix} \right\} \rightarrow T_2 = 4P_0 V_0 / n \bar{R}$

Calores específicos: $\left. \begin{matrix} c_v = 5\bar{R}/2 \\ c_p = 7\bar{R}/2 \end{matrix} \right\}$

Parte a) ${}_2\Delta S_0^{gas} = n \left[c_p L \left(\frac{T_2}{T_0} \right) - \bar{R} L \left(\frac{P_2}{P_0} \right) \right] = n c_p L (4) \rightarrow {}_2\Delta S_0^{gas} \approx 40,3 \text{ kJ/K}$

Parte b) El calor Q intercambiado con la reserva es: $Q = {}_1\Delta U_0 = n c_v (T_1 - T_0) = 10 P_0 V_0$

Entonces: $\Delta S^{RT} = -Q/T_R = -Q/10T_0 = -n\bar{R} \rightarrow \Delta S^{RT} = -8,314 \text{ kJ/K}$

Parte c) Ahora durante el proceso $0 \rightarrow 1$ todos los procesos involucrados son reversibles, entonces se cumple que: ${}_1\Delta S_0^{univ} = 0 = {}_1\Delta S_0^{gas} + {}_1\Delta S_0^{RT} \rightarrow \Delta S^{RT} = -{}_1\Delta S_0^{gas}$

Entonces: ${}_1\Delta S_0^{gas} = n \left[c_v L \left(\frac{T_1}{T_0} \right) + \bar{R} L \left(\frac{V_1}{V_0} \right) \right] = n c_v L (5) \approx 33,45 \text{ kJ/K}$

Y por lo tanto concluimos que: $\Delta S^{RT} \approx -33,45 \text{ kJ/K}$

Parte d) En ambos procesos la variación de entropía del ambiente (ΔS^{amb}) es **positiva**. Si bien en ninguno de los dos procesos se intercambia calor con el ambiente, el proceso de expansión súbita que se da en ambos procesos genera entropía a ambos lados del tabique, es decir, genera entropía en el gas y genera entropía en el ambiente. Ésta es la razón por la cual el ΔS^{amb} es positivo en ambos casos, debido a la generación de entropía en el ambiente en ambos procesos debido al proceso irreversible de expansión súbita.