

Problema 1:

a) $m = 7 \text{ g}$, $M_{\text{N}_2} = 28 \text{ g/mol} \Rightarrow n = 0,25 \text{ mol}$

Estado 1: $T_1 = 500 \text{ K}$
 $P_1 = 2,5 \text{ atm} = 253,3 \text{ kPa}$ } $V_1 = \frac{nRT_1}{P_1} \cong 0,0041 \text{ m}^3 = 4,1 \text{ l}$

Estado 2: $V_2 = 2V_1 = 8,2 \text{ l}$

$$P_2 = P_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^\gamma = P_1 \cdot \left(\frac{1}{2} \right)^{1,4} \cong 96 \text{ kPa} \text{ (Proceso adiabático)}$$

(como N_2 es un gas diatómico, $\gamma = \frac{7}{5} = 1,4$)

$$T_2 = \frac{P_2 V_2}{nR} \cong 379 \text{ K}$$

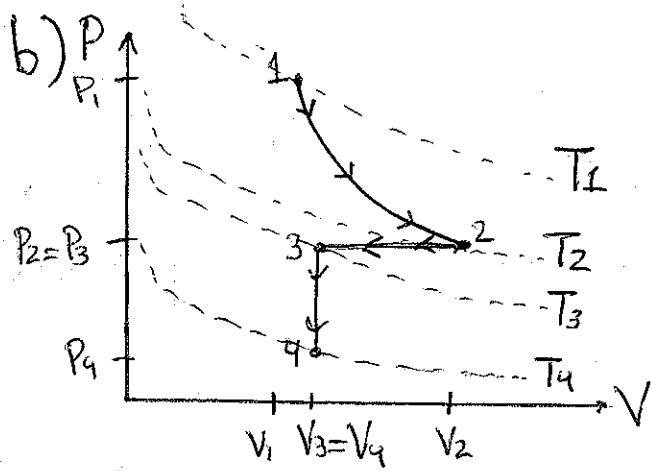
Estado 3: Pistón libre! $\Rightarrow P_3 = P_2 = 96 \text{ kPa}$ } $V_3 = \frac{nRT_3}{P_3} = 4,3 \text{ l}$
Por letra $T_3 = 200 \text{ K}$

Estado 4: Volumen constante: $V_4 = V_3 = 4,3 \text{ l}$

$$T_4 = T_2 = 379 \text{ K}$$

$$P_4 = \frac{nRT_4}{V_4} = 43,6 \text{ kPa}$$

	P	V	T
1	253,3 kPa	4,1 l	500 K
2	96 kPa	8,2 l	379 K
3	96 kPa	4,3 l	200 K
4	43,6 kPa	4,3 l	379 K



c) $\Delta U = n c_v \Delta T = n c_v (T_4 - T_1) \approx -2129 \text{ J}$

$$W_T = W_{1 \rightarrow 2} + W_{2 \rightarrow 3} + W_{3 \rightarrow 4}$$

$$W_T = \frac{n R}{\gamma - 1} (T_2 - T_1) + \left[-P_2 (V_3 - V_2) \right] \text{ (sobre el } N_2 \text{)}$$

$$W_T = -630,3 \text{ J} + 371,5 \text{ J} \approx -258,8 \text{ J}$$

d) Primero hallo Q_{N_2} , el calor que ingresó al recinto

$$Q_{N_2} = Q_{1 \rightarrow 2} + Q_{2 \rightarrow 3} + Q_{3 \rightarrow 4}$$

$$Q_{N_2} = n c_p (T_3 - T_2) + n c_v (T_4 - T_3) \approx -1870,5 \text{ J}$$

$$Q_{O_2} = -Q_{N_2} = 1870,5 \text{ J (entraentes al } O_2 \text{)}$$

$$Q_{O_2} = m_{O_2} L_{O_2} \Rightarrow m_{O_2} = \frac{Q_{O_2}}{L_{O_2}} \approx 8,78 \cdot 10^{-3} \text{ kg} \approx 8,8 \text{ g}$$

(se evaporan 8,8 g de oxígeno).

e) $\Delta S_{\text{universo}} = \Delta S_{O_2} + \Delta S_{N_2}$

$$\Delta S_{N_2} = n c_v \ln \left(\frac{P_4}{P_1} \right) + n c_p \ln \left(\frac{V_4}{V_1} \right) = -8,8 \text{ J/K}$$

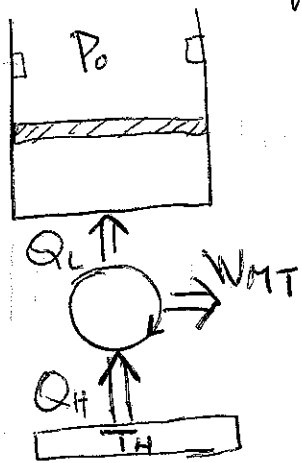
$$\Delta S_{O_2} = \frac{Q_{O_2}}{T_{O_2}} = 20,7 \text{ J/K}$$

$$\Rightarrow \Delta S_{\text{universo}} = 11,9 \text{ J/K}$$

Problema 2: La temperatura final es tal que la máquina no puede extraer más trabajo.

Para esto, $T_H = T_L \Rightarrow T_{\text{gas}} = 1100\text{K}$.

A su vez, la máquina completó una cantidad de ciclos enteros, por lo que no se acumula energía en su estado ($\Delta U_{\text{ciclo}} = 0$) y por lo tanto $|Q_H| = |Q_L| + |W_{MT}|$



a) $T_f = 1100\text{K}$. Se debe determinar si el pistón alcanza los topes.

Determino el estado inicial (1): $T_1 = 410\text{K}$

$$V_1 = 1\text{m}^3$$

$$P_1 = P_0 + \frac{m_{\text{pistón}} g}{A} \approx 104,9\text{KPa}$$

$$\Rightarrow n = \frac{P_1 V_1}{R T_1} = 15,39\text{mol}$$

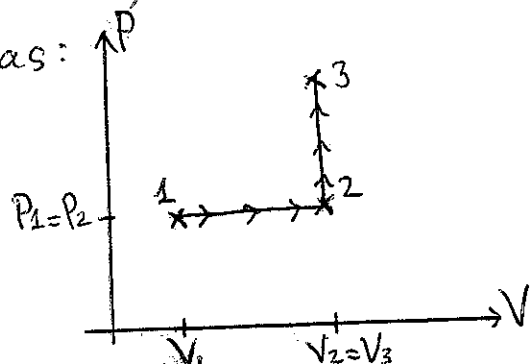
Supongo que existe un estado en el que el pistón se expande libremente hasta casi tocar los topes.

En este estado (2): $P_2 = P_1 = 104,9\text{KPa}$ } $T_2 = \frac{P_2 V_2}{n R} = 820\text{K}$
 $V_2 = 1\text{m}^3$
 $n = 15,39\text{mol}$

Todavía no llegué a $T_f = 1100\text{K}$, por lo que este estado existe, el pistón alcanza los topes y se calienta a volumen constante hasta llegar a $T_3 = T_f = 1100\text{K}$.

El estado 3: $T_3 = 1100\text{K}$ } $P_3 = \frac{n R T_3}{V_3} = 140,7\text{KPa}$
 $V_3 = 1\text{m}^3$
 $n = 15,39\text{mol}$

Si bien no se pide en el ejercicio, se ilustra en un diagrama PV el proceso del gas:



$$b) \Delta S_{\text{universo}} = \Delta S_{\text{gas}} + \Delta S_{\text{R.T.}}$$

$$\Delta S_{\text{gas}} = n_{cv} \ln\left(\frac{P_3}{P_1}\right) + n_{cp} \ln\left(\frac{V_3}{V_1}\right) = 281,5 \text{ J/K}$$

$$\Delta S_{\text{RT}} = \frac{-|Q_H|}{T_{\text{HT}}} \Rightarrow \text{Necesito hallar } |Q_H| = |Q_L| + |W_{\text{MT}}|$$

$$|Q_L| = |Q_{\text{gas}}| = |Q_{1 \rightarrow 2} + Q_{2 \rightarrow 3}| = |n_{cp}(T_2 - T_1) + n_{cv}(T_3 - T_2)|$$

$$|Q_L| = 183,6 \text{ J} \Rightarrow |Q_H| = 273,6 \text{ J}$$

$$\Rightarrow \Delta S_{\text{RT}} = -248,7 \text{ J/K}$$

$$\Rightarrow \Delta S_{\text{universo}} = 32,8 \text{ J/K}$$

Problema 3:

a) Como el ciclo es horario, $W_{\text{sobre gas}} < 0$ y el ciclo se trata de una máquina térmica.

b) Los procesos $A \rightarrow B$ y $C \rightarrow D$ son adiabáticos $\Rightarrow Q_{A \rightarrow B} = Q_{C \rightarrow D} = 0$

$$|Q_H| = Q_{B \rightarrow C} = n c_p (T_C - T_B)$$

$$|Q_L| = -Q_{D \rightarrow A} = n c_p (T_D - T_A)$$

c) La eficiencia es $\eta = \frac{|W|}{|Q_H|} = \frac{|Q_H| - |Q_L|}{|Q_H|} = 1 - \frac{|Q_L|}{|Q_H|}$

se debe reescribir $|Q_H|$ y $|Q_L|$ en función de γ , γ .

$$|Q_H| = n c_p (T_C - T_B) = c_p \frac{P_B}{R} (V_C - V_B)$$

$$\begin{cases} n T_C = \frac{P_C V_C}{R} = \frac{P_B V_C}{R} \end{cases}$$

como $A \rightarrow B$ es adiabático, $P_B V_B^\gamma = P_A V_A^\gamma \Rightarrow V_B = \left(\frac{P_A}{P_B}\right)^{1/\gamma} V_A = \frac{1}{\gamma^{1/\gamma}} V_A$

análogamente, $V_C = \left(\frac{P_D}{P_C}\right)^{1/\gamma} V_D = \left(\frac{P_A}{P_B}\right)^{1/\gamma} V_D = \frac{1}{\gamma^{1/\gamma}} V_D$.

sustituyo en $|Q_H| = \frac{c_p P_B}{R \cdot \gamma^{1/\gamma}} (V_D - V_A)$

por otro lado, $|Q_L| = n c_p (T_D - T_A) = c_p \frac{P_A}{R} (V_D - V_A)$

$$\Rightarrow \frac{|Q_L|}{|Q_H|} = \frac{c_p \frac{P_A}{R} (V_D - V_A)}{c_p \frac{P_B}{R} \frac{1}{\gamma^{1/\gamma}} (V_D - V_A)} = \frac{P_A}{P_B \cdot \frac{1}{\gamma^{1/\gamma}}} = \gamma^{1/\gamma} \cdot \frac{P_A}{P_B}$$

$$\frac{|Q_L|}{|Q_H|} = \gamma^{1/\gamma} \cdot \frac{1}{\gamma} = \gamma^{(1/\gamma - 1)} = \gamma^{(1 - \gamma)/\gamma} = \frac{1}{\gamma^{(\gamma-1)/\gamma}}$$

$$\Rightarrow \eta = 1 - \frac{|Q_L|}{|Q_H|} = 1 - \frac{1}{\gamma^{(\gamma-1)/\gamma}}$$