

## F2 (By G) - Segundo Parcial (30/06/2017). Resolución

- 1) Calorímetro perfecto ( $\pi = 50 \text{ cal/K}$ ) } en equilibrio (ambos a  $20^\circ\text{C}$ )  
 500 g de agua líquida a  $20^\circ\text{C}$   
 → + 1000 g de hielo a  $-10^\circ\text{C}$   
 + 100 g de metal desconocido a  $115^\circ\text{C}$  (no cambia de estado)

equilibrio = cantidades iguales de agua y hielo

a) Para que haya coexistencia de agua y hielo la temperatura del sistema debe ser de  $0^\circ\text{C} = 273 \text{ K}$ .

En particular, para que haya cantidades iguales, se tienen que haber derretido 250 g de hielo para que haya 750 g de cada sustancia.  
 $(1000 \text{ g} - 250 \text{ g} = 750 \text{ g}, 500 \text{ g} + 250 \text{ g} = 750 \text{ g})$

b) Como el recipiente es adiabático, la suma de los calores tiene que ser cero.

$$0 = Q = \underbrace{\pi (T_f - T_i)}_{\text{calorímetro}} + \underbrace{m_{\text{agua}} C_{\text{agua}} (T_f - T_i)}_{\text{agua}} + \underbrace{m_{\text{metal}} C_p (T_f - T_i)}_{\text{metal}} + \\ + \underbrace{m_{\text{hielo}} C_{\text{hielo}} (T_f - T_i)}_{\text{hielo}} + m_{\text{hielo}} L_f$$

$$50 \frac{\text{cal}}{\text{K}} (0^\circ\text{C} - 20^\circ\text{C}) + 500 \text{ g} \underbrace{1 \frac{\text{cal}}{\text{gK}}}_{-20^\circ\text{C} = -20 \text{ K}} (0^\circ\text{C} - 20^\circ\text{C}) + 100 \text{ g} C_p (0^\circ\text{C} - 115^\circ\text{C}) +$$

$$\Delta T (\text{C}) = \Delta T (\text{K}) \quad + 1000 \text{ g} \cdot 0,5 \frac{\text{cal}}{\text{gK}} (0^\circ\text{C} - (-10^\circ\text{C})) + 250 \text{ g} \cdot 80 \frac{\text{cal}}{\text{g}} = 0$$

$$-1 \text{ kcal} - 10 \text{ kcal} - 11500 \text{ gK} C_p + 5 \text{ kcal} + 20 \text{ kcal} = 0$$

$$11500 \text{ gK} C_p = 14000 \text{ cal}$$

$$C_p = 1,22 \frac{\text{cal}}{\text{gK}}$$

c)  $\Delta S = \frac{\delta Q_{rev}}{T}$

Para todos los caminos irreversibles me crea caminos reversibles alternativos entre esos puntos.

a proceso:

a Pcte  $\rightarrow \Delta S = \int_{T_i}^{T_f} \frac{m C_p dT}{T} = m C_p \int_{T_i}^{T_f} \frac{dT}{T} = m C_p \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right)$  ①

$$dQ_p = m C_p dT$$

a Tcte  $\rightarrow \Delta S = \int_{Tcte}^{\delta Q_{rev}} \frac{dQ_{rev}}{T} = \frac{1}{T} \int \delta Q_{rev} = \frac{Q_{rev}}{T}$  ②

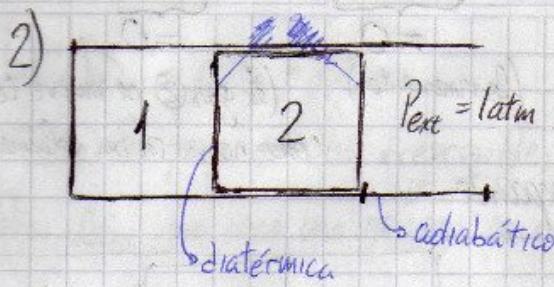
Entonces:

$$\Delta S = \pi \ln\left(\frac{273}{293}\right) + m_{Ag} C_{Ag} \ln\left(\frac{273}{293}\right) + m_{met} C_p \ln\left(\frac{273}{388}\right) + m_h C_h \ln\left(\frac{273}{263}\right) + \frac{250 p \cdot 80 \text{ cal/g}}{273 K}$$

$\boxed{\Delta S = 10,15 \frac{\text{cal}}{\text{K}} > 0}$

→ La entropía del universo aumenta ya que el proceso fue irreversible

Nota: es necesario pasar a K para resolver el ítem c). En °C no va a dar y van a estar dividiendo por cero.



② 1 mol, GI,  $V_2 = 10 \text{ lt} = \text{cte}$ ,  $C_V = \frac{3}{2} R$

① 1 mol, VdW,  $V_1 = 10 \text{ lt} + \text{cte}$

$$T_i (\text{ambos}) = 300 \text{ K}$$

### a) Estado inicial:

$$\begin{cases} ② \quad V_2 = 10 \text{ lt} \\ T_2 = 300 \text{ K} \end{cases} \quad P_2? \quad P_{2i}, V_{2i} = RT_{2i} \rightarrow \boxed{P_{2i} = 2,46 \text{ atm}}$$

$$\begin{cases} ① \quad V_1 = 10 \text{ lt} \\ T_1 = 300 \text{ K} \end{cases} \quad P_1?$$

$$\left( P_1 + \frac{a}{V_1^2} \right) (V_1 - b) = RT_1 \quad (\text{Van der Waals})$$

$$\rightarrow P_1 = \frac{RT_1}{V_1 - b} - \frac{a}{V_1^2} \rightarrow \boxed{P_{1i} = 2,43 \text{ atm}}$$

$$\begin{aligned} a &= 5 \text{ lt}^2 \text{ atm} \\ b &= 0,1 \text{ lt} \\ R &= 0,082 \frac{\text{lt} \cdot \text{atm}}{\text{K}} \end{aligned}$$

### Estado final

La pared entre ① y ② es diátermica. Permite el flujo de calor entre los gases, de tal manera que estén siempre a la misma temperatura.

$$\Rightarrow T_{f_1} = T_{f_2} = T_f$$

Pero el recipiente grande es adiabático así que no entra ni sale ningún calor extra.

$$\Rightarrow Q_1 + Q_2 = 0 \quad (\text{todo lo que fluye de } ① \text{ solo puede ir a } ② \text{ y viceversa})$$

Por más que estén en equilibrio térmico los gases, no significa que estén en equilibrio mecánico (las paredes de ② son rígidas) así que las presiones finales no ~~son~~ porque no son iguales

$\Rightarrow$  Incógnitas:  $T_f, P_{f_1}, P_{f_2}$  (porque  $V_{f_1} = 20 \text{ lt}, V_{f_2} = 10 \text{ lt}$ )

para ambos

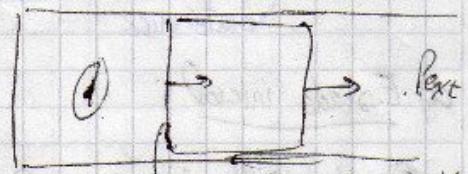
dato dato

$$\Delta U = \Delta U_1 + \Delta U_2 = Q_1 - W_1 + Q_2 - W_2 = \underbrace{Q_1 + Q_2}_{=0} - W_1 - W_2 = 0$$

(el volumen consta) (el gas ② se mueve como un bloque, como no varía su volumen, no hace W)

Como el gas ② no hace trabajo, el gas ① se expande solamente contra  $P = P_{ext}$

$$\rightarrow W_1 = \int_{V_i}^{V_f} P_{ext} dV = \frac{P_{ext}}{\text{constante}} \Delta V$$



→ se mueve como un bloque rígido sin deformarse

$$\Rightarrow \boxed{\Delta U_1 + \Delta U_2 = -P_{ext} \Delta V} \quad ①$$

$$\text{con } \Delta U_2 = \frac{1}{2} n C_V \Delta T = \frac{3}{2} R \Delta T = \frac{3}{2} R (T_f - T_i)$$

GI

y  $\Delta U_1$  vale de evaluar  $U_1 = \frac{5}{2} R T_i - \frac{a}{V_1}$  en el estado final e inicial

$$\Delta U_1 = U_{1f} - U_{1i} = \frac{5}{2} R T_{1f} - \frac{a}{V_{1f}} - \frac{5}{2} R T_{1i} + \frac{a}{V_{1i}} = \frac{5}{2} R \Delta T + a \left( \frac{1}{V_{1i}} - \frac{1}{V_{1f}} \right)$$

vuelvo ~~a~~ a ①:

$$\frac{5}{2} R \Delta T + a \left( \frac{1}{V_{1f}} - \frac{1}{V_{1i}} \right) + \frac{3}{2} R \Delta T = -P_{ext} \Delta V$$

$$4 R \Delta T = -P_{ext} \Delta V - a \left( \frac{1}{V_{1f}} - \frac{1}{V_{1i}} \right)$$

dato

$$\Rightarrow \Delta T = -31,25 \text{ K} \Rightarrow \boxed{T_f = 268,75 \text{ K}}$$

Ahora usamos las ecuaciones de estado para obtener las presiones

$$② \boxed{P_{f_2} = \frac{R T_f}{V_{f_2}} = 2,2 \text{ atm}} \quad \begin{matrix} \text{no están en eq. mecánica} \\ \text{V}_{f_2} = V_{i_2} \end{matrix}$$

ya está descripto el estado final del sistema

$$① \boxed{P_{f_1} = \frac{R T_f}{V_{f_1} - b} - \frac{a}{V_{f_1}^2} = 1,09 \text{ atm}}$$

no llega a estar en eq. con la atmósfera

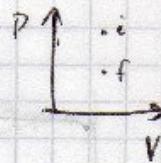
$$b) \Delta S_v = \Delta S_1 + \Delta S_2$$

Todos los procesos son irreversibles.

Para  $\Delta S_2$  me crea una isocora reversible (porque  $V_{2i} = V_{2f}$ )

$$\Delta S_2 = \int \frac{\delta Q_{rev}}{T} = \frac{3}{2} R \int \frac{dT}{T} = \frac{3}{2} R \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right) = -0,014 \frac{lt \text{ atm}}{K}$$

$$\delta Q_{rev, V} = dU_{rev} + PdV = nC_V dT$$



Para  $\Delta S_1$  necesito el  $dS$  de un gas de Van der Waals. Use las ayudas del ejercicio.

$$dS = \frac{\delta Q_{rev}}{T} \quad \text{con} \quad \delta Q_{rev} = \underbrace{dU_{rev}}_{dU_{rev}} + \underbrace{PdV}_{P} = \underbrace{\frac{5}{2} R dT + \frac{a}{V^2} dV}_{dU = \frac{5}{2} R dT + \frac{a}{V^2} dV} + \underbrace{\left(\frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2}\right) dV}_{P}$$

$$\Rightarrow \delta Q_{rev} = \frac{5}{2} R dT + \frac{RT}{V-b} dV$$

$$\Rightarrow \boxed{dS = \frac{5}{2} R \frac{dT}{T} + \frac{R}{V-b} dV}$$

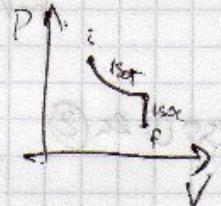
Como camino elijo una isotermia y una isocora (como recomiendan)

$$\text{ISOT} \rightarrow \Delta S = \int \frac{R}{V-b} dV = R \ln\left(\frac{V_f-b}{V_i-b}\right) = 0,057 \frac{lt \text{ atm}}{K} \quad \left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} (dT=0)$$

$$\text{ISOC} \rightarrow \Delta S = \int \frac{\frac{5}{2} R dT}{T} = \frac{5}{2} R \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right) = -0,022 \frac{lt \text{ atm}}{K} \quad \left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} (dV=0)$$

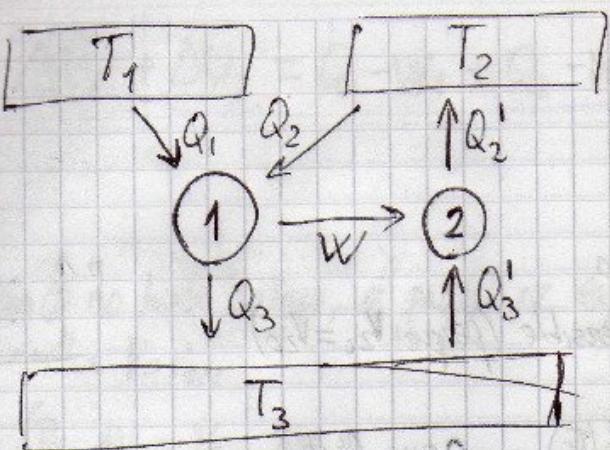
$$\Rightarrow \boxed{\Delta S_v = 0,02 \frac{lt \text{ atm}}{K} > 0}$$

bien, porque es irreversible



$$\Delta S_1 = 0,034 \frac{lt \text{ atm}}{K}$$

3)



$$\begin{array}{l|l} T_1 = 300 \text{ K} & W_1 = 150 \text{ kcal} \rightarrow W_2 = -150 \text{ kcal} \\ T_2 = 200 \text{ K} & (\text{realiza } W) \quad (\text{recibe } W) \\ T_3 = 100 \text{ K} & \end{array}$$

$$\left. \begin{array}{l} |Q_2'| = 225 \text{ kcal} \\ |Q_3| = 100 \text{ kcal} \end{array} \right\} \text{dado}$$

Signos

$$Q_1 > 0 \text{ (absorbe)}$$

$$Q_2' < 0 \text{ (cede)}$$

$$Q_2 > 0 \text{ (absorbe)}$$

$$Q_3 < 0 \text{ (cede)}$$

$$W_1 > 0 \text{ (realiza } W)$$

$$Q_3' > 0 \text{ (absorbe)}$$

$$Q_2' < 0 \text{ (cede)}$$

$$W_2 < 0 \text{ (recibe } W)$$

b) Para la máquina 1  $\Delta U = 0 = Q_1 - W$

opera en ciclos  
y la función de estado  $\Rightarrow W = Q_1 + Q_2 + Q_3$  (los signos van de púas,  
en los números)

$$\Rightarrow Q_1 + Q_2 = 250 \text{ kcal} \rightarrow Q_1 = 250 \text{ kcal} - Q_2 \quad \textcircled{1}$$

Además, como \textcircled{1} es reversible se que vale la igualdad de Clausius

$$\sum \frac{Q_i}{T_i} \leq 0 \xrightarrow[\text{rev}]{\text{ }} \sum \frac{Q_i}{T_i} = 0, \text{ o sea, } \underbrace{\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} + \frac{Q_3}{T_3}}_{=0}, \quad \textcircled{2}$$

$$\text{uso } \textcircled{1} \text{ en } \textcircled{2} \quad \frac{250 \text{ kcal} - Q_2}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} + \frac{Q_3}{T_3} = 0$$

$$Q_2 \left( \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} \right) = -\frac{Q_3}{T_3} - \frac{250 \text{ kcal}}{T_1}$$

$$Q_2 = \frac{-\frac{Q_3}{T_3} - \frac{250 \text{ kcal}}{T_1}}{\frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1}} = \frac{-\frac{(-100 \text{ kcal})}{100 \text{ K}} - \frac{250 \text{ kcal}}{300 \text{ K}}}{\frac{1}{200 \text{ K}} - \frac{1}{300 \text{ K}}} = \frac{1/6 \text{ kcal/K}}{1/600 \text{ K}}$$

$$\Rightarrow Q_2 = 100 \text{ kcal} \xrightarrow{\textcircled{1}} Q_1 = 150 \text{ kcal}$$

Eficiencia de la máquina 1:

$$\boxed{\eta = \frac{W}{Q_{\text{abs}}} = \frac{W}{Q_1 + Q_2} = \frac{150 \text{ kcal}}{250 \text{ kcal}} = \frac{3}{5} = 0,6}$$

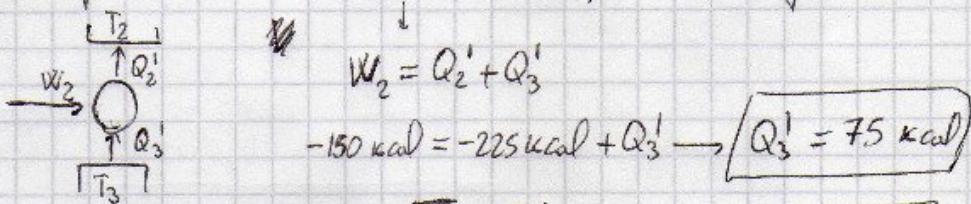
Eficiencia de una máquina de Carnot entre las temperaturas extremas (100 y 300 K)

$$\boxed{\eta_C = 1 - \frac{T_f}{T_c} = 1 - \frac{1}{3} = \frac{2}{3} = 0,666}$$

No dan iguales porque la máquina 1 opera entre 3 temperaturas.

(La eficiencia de una máquina reversible iba a ser necesariamente igual a la de Carnot solo si operaban entre dos focos de temperatura) → ver también ej. 22 de la guía

c) Máquina 2 →  $\Delta U = 0$  también opera en ciclos porque es una máquina



$$\text{Eficiencia } \eta_M = \frac{Q_3'}{W_2} = \frac{75 \text{ kcal}}{150 \text{ kcal}} = \frac{1}{2} = 0,5$$

Eficiencia de una máquina de Carnot frigorífica

$$\boxed{\eta_C = \frac{1}{|1 - \frac{T_2}{T_3}|} = \frac{1}{|1 - 2|} = 1}$$

$\eta < \eta_C \Rightarrow$  La máquina 2 es irreversible (estas máquinas que operan entre 2 temp.)

También se puede checar la desigualdad de Clausius para esto último

d)  $\Delta S_U = \sum_i \frac{-Q_i}{T_i}$

de máquina 1 y todos sus intercambios de Q

de  $M_2$  y sus Q con las fuentes,

$\Delta S_{M_1} + \underbrace{\Delta S_{T_1}^{(1)} + \Delta S_{T_2}^{(1)} + \Delta S_{T_3}^{(1)}}_{-\frac{Q_1}{T_1} - \frac{Q_2}{T_2} - \frac{Q_3}{T_3}} + \Delta S_{M_2} + \underbrace{\Delta S_{T_2}^{(2)} + \Delta S_{T_3}^{(2)}}_{-\frac{Q_2'}{T_2} - \frac{Q_3'}{T_3}}$

$\sum_i \frac{Q_i}{T_i} = 0$  Es Clausius!

sólo estos sobreviven

$\Delta S_{M_1} = 0 = \Delta S_{M_2}$   
porque las máquinas  
operan en ciclos  
y S es función  
de estado

NOTA

pero sin  $\Delta S_{U_1}$ (el universo 1) y es un proc reversible  $\rightarrow \Delta S_{U_1} = 0$ 

→ porque es reversible

$$\Rightarrow \boxed{\Delta S_U = 0,375 \frac{\text{cal}}{\text{K}} > 0}$$

→ Proc. irreversible (culpa de la máquina 2, que es irreversible)