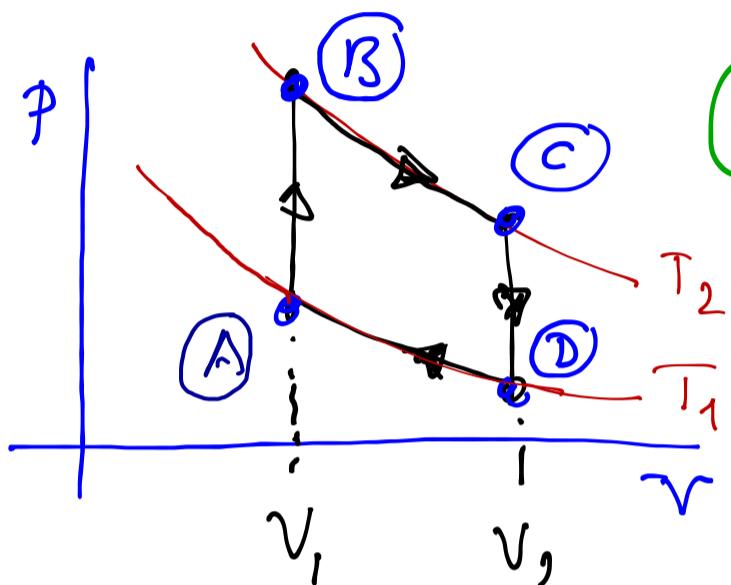


Vamos a desarrollar en detalle los ciclos del problema excepto el de **(A)** (ciclo de Carnot) que se estudia en las clases de teoría.

Prob. 1.1.



**(B)** El ciclo del dibujo se establece entre dos curvas isoformas con  $T_2 > T_1$ , y dos isocoras ( $V = \text{cte}$ )

$$V_B = V_A = V_1$$

$$V_C = V_D = V_2$$

• En AB y CD tendremos  $dV = 0$  ( $V = \text{cte}$ ) luego el sistema no realiza trabajo ( $dW = (-p)dV$ ) y  $W_{AB} = W_{CD} = 0$

Sin embargo hay un cambio en las energías internas del sistema puesto que en AB y DA el cambio de temperatura es  $\Delta T \neq 0$ . Aplicando el **Princípio;**

$$\cancel{W_{AB}}^0 + Q_{AB} = \Delta U_{AB} = \frac{nR}{r-1} (T_2 - T_1) > 0$$

$$\cancel{W_{CD}}^0 + Q_{CD} = \Delta U_{CD} = \frac{nR}{r-1} (T_1 - T_2) < 0$$

• El proceso BC es una expansión isoforma luego

$W_{BC} = (-nRT_2) \ln\left(\frac{V_C}{V_B}\right) < 0$  y como  $T$  es constante en BC  $\Delta U_{BC} = 0$  (es un gas ideal) queda

$$\Delta U_{BC} = 0 = Q_{BC} + W_{BC} \rightarrow Q_{BC} = -W_{BC} = nRT_2 \ln\left(\frac{V_2}{V_1}\right) > 0$$

(\*) En el proceso DA tenemos una compresión isoterma y  $\Delta U_{DA} = 0$  luego

$$\Delta U_{DA} = 0 = Q_{DA} + W_{DA} \rightarrow Q_{DA} = -W_{DA} = -nRT_1 \ln\left(\frac{V_1}{V_2}\right) > 0$$

ya que  $V_1 < V_2$

Otro modo de calcular el calor intercambiado en BC y DA es emplear la definición de entropía. A lo largo de la isoterma  $T_C = T_B = T_2$  se tiene,

$$\Delta S_{BC} = nR \left[ \ln\left(\frac{V_C}{V_B}\right) + \frac{1}{r-1} \ln\left(\frac{T_C}{T_B}\right) \right] = nR \ln\left(\frac{V_C}{V_B}\right) > 0$$

$T_C = T_B$

$$y \text{ como } Q_{BC} = T_2 \Delta S \rightarrow Q_{BC} = nRT_2 \ln\left(\frac{V_2}{V_1}\right) > 0$$

Razonando del mismo modo se obtiene  $\Delta S_{DA} = nR \ln\left(\frac{V_1}{V_2}\right) < 0$  y entonces  $Q_{DA} = T_1 \Delta S_{DA} < 0$

(\*) Si el ciclo es reversible el cambio total de entropía

$$\Delta S_{TOT} = \Delta S_{AB} + \Delta S_{BC} + \Delta S_{CD} + \Delta S_{DA} = 0$$

y además,  $(V_A = V_B = V_1)$

$$\Delta S_{AB} = nR \left[ \ln\left(\frac{V_B}{V_A}\right) + \frac{1}{r-1} \ln\left(\frac{T_B}{T_A}\right) \right] = \frac{nR}{r-1} \ln\left(\frac{T_2}{T_1}\right) > 0$$

$$\Delta S_{CA} = nR \left[ \ln\left(\frac{V_D}{V_C}\right) + \frac{1}{r-1} \ln\left(\frac{T_D}{T_C}\right) \right] = \frac{nR}{r-1} \ln\left(\frac{T_1}{T_2}\right) < 0$$

Sumando todos los términos

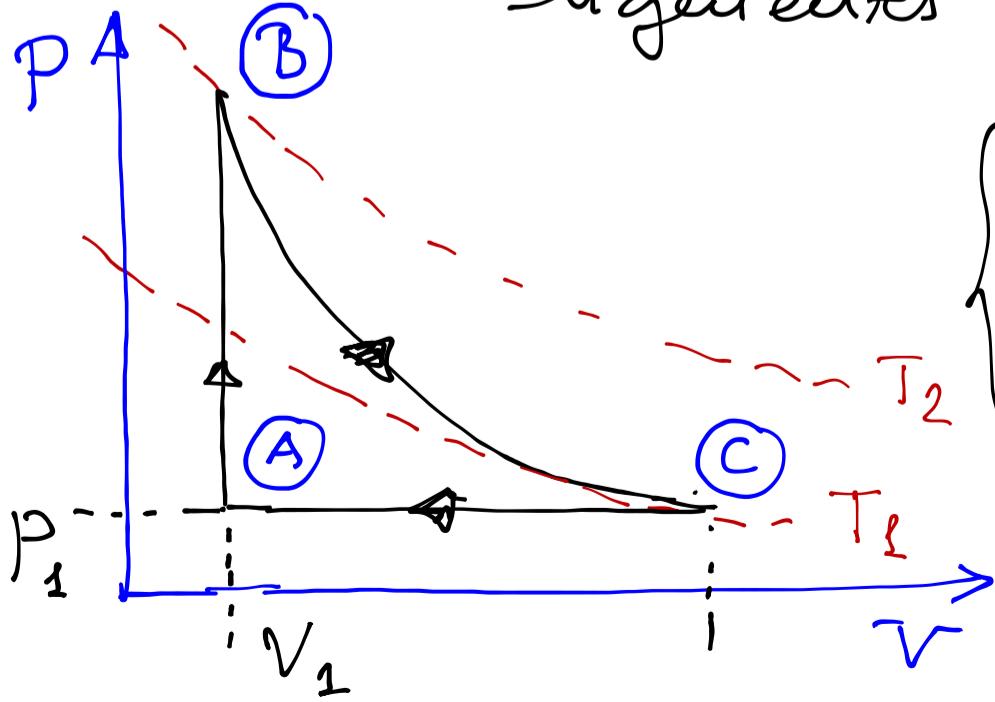
$$0 = nR \ln\left(\frac{V_L}{V_1}\right) + nR \ln\left(\frac{V_1}{V_2}\right) + \frac{nR}{r-1} \ln\left(\frac{T_L}{T_1}\right) + \frac{nR}{r-1} \ln\left(\frac{T_1}{T_2}\right) = 0$$

Agrupando queda,

$$\underbrace{\ln\left[\frac{V_L}{V_1} \times \frac{V_1}{V_2}\right]}_{\substack{\\ \\ 1}} + \frac{1}{r-1} \underbrace{\ln\left[\frac{T_L}{T_1} \times \frac{T_1}{T_2}\right]}_{\substack{\\ \\ 2}} = 0$$

Se cumple para cualquier  $(V_1, V_L)$  y  $(T_1, T_2)$

- C) El ciclo del dibujo está formado por los siguientes procesos



$\left. \begin{array}{l} AB \rightarrow \text{Curva isócora } (V=\text{cte}) \\ BC \rightarrow \text{Curva adiabática } (\Delta S=0) \\ CA \rightarrow \text{Curva isóbara } (P=\text{cte}) \end{array} \right\}$

Además,  $T_2 > T_1$

En AB el volumen es constante luego  $W_{AB} = 0$   
 $(dW = (-P)dV)$  y aplicando el primer principio:

$$Q_{AB} + \cancel{W_{AB}}^0 = \Delta U_{AB} = \frac{nR}{r-1} [T_2 - T_1] > 0$$

El proceso BC es adiabático luego  $Q_{BC} = 0$  y

$$\Delta U_{BC} = W_{BC} + \cancel{Q_{BC}}^0 = \frac{nR}{r-1} (\bar{T}_1 - \bar{T}_2) < 0$$

Finalmente en CA el proceso es isóbaro ( $P$  constante) y entropico;

$$W_{CA} = \int (-P) dV = P_1 [\bar{V}_1 - \bar{V}_c] > 0 \quad \Delta U_{CA} = \frac{nR}{r-1} (\bar{T}_1 - \bar{T}_c)$$

$$Q = \Delta U - W \rightarrow Q_{CA} = \frac{nR}{r-1} (\bar{T}_A - \bar{T}_c) + P_1 (\bar{V}_A - \bar{V}_c) = \frac{nR}{r-1} \bar{T}_A + P_1 \bar{V}_A - P_1 \bar{V}_c$$

$$Q_{CA} = \frac{nR}{r-1} (\bar{T}_A - \bar{T}_1) + nRT_A - nRT_1 = \frac{nRr}{r-1} (\bar{T}_A - \bar{T}_1)$$

$Q_{CA} = \Delta H_{CA}$  Recuperamos que el calor en un proceso a presión constante es igual a la variación de entalpía, que en el caso de un gas ideal solo depende de las temperaturas.

Para el tramo AB podemos calcular la variación de entropía,

$$\Delta S_{AB} = nR \left[ \ln \left( \frac{V_B}{V_A} \right) + \frac{1}{r-1} \ln \left( \frac{T_B}{T_A} \right) \right] = \frac{nR}{r-1} \ln \left( \frac{T_2}{T_1} \right) > 0$$

$\circ$  ( $V_B = V_A$ )

y para  $\Delta S_{CA}$  tenemos también,

$$\Delta S_{CA} = nR \left[ \frac{r}{r-1} \ln \left( \frac{T_A}{T_1} \right) - \ln \left( \frac{P_A}{P_C} \right) \right] = \frac{nR}{r-1} + \ln \left( \frac{T_A}{T_1} \right) < 0$$

$\circ$  ( $P_A = P_C$ )

Para que el ciclo sea reversible tiene que suceder que

$$\Delta S_{TOT} = \Delta S_{AB} + \cancel{\Delta S_{BC}}^0 + \Delta S_{CA} = 0 \quad \text{pues BC es un proceso adiabático}$$

Tenemos entonces

$$\Delta S_{TOT} = 0 = \cancel{\frac{nR}{r-1}} \ln \left( \frac{T_2}{T_A} \right) + \cancel{\frac{nRr}{r-1}} \ln \left( \frac{T_A}{T_1} \right) = 0$$

$$\ln \left( \frac{T_2}{T_A} \right) + r \ln \left( \frac{T_1}{T_A} \right) = 0 \rightarrow T_A = \frac{T_1^{r/(r-1)}}{T_2^{r/(r-1)}}$$