

## Problema N° 28

Una mole di gas ideale monoatomico compie un ciclo reversibile costituito dalle seguenti trasformazioni:

- A-B)** espansione di equazione  $aV^3 = RT$  (con  $a =$  costante positiva), da uno stato **A** a pressione  $p_A = 1$  atm e volume  $V_A = 2$  litri, allo stato **B** di volume  $V_B = 4$  litri;
- B-C)** isobara con  $V_C = 3V_B$ ;
- C-D)** isocora;
- D-A)** isobara.

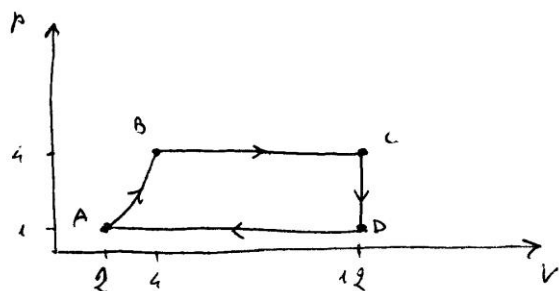
Determinare:

- 1) il valore della costante  $a$  ed il lavoro del gas nella trasformazione **A-B**;
- 2) il rendimento del ciclo termodinamico;
- 3) il calore molare del gas relativamente alla trasformazione **A-B**;
- 4) la variazione di entropia dell'ambiente durante la trasformazione **C-D**.

### Soluzione

1) Si ha  $aV^3 = RT = pV \Rightarrow p = aV^2 \Rightarrow a = \frac{p}{V^2} = \frac{p_A}{V_A^2} = \frac{1}{4} \text{ atm l}^{-2}$

Disegna il ciclo (reversibile)



$$\begin{aligned} p_A &= 1 \text{ atm} & V_A &= 2 \text{ l} & T_A &= \frac{p_A V_A}{R} = \frac{2}{R} \\ p_B &= \frac{1}{4} V_B^2 = 4 \text{ atm} & V_B &= 4 \text{ l} & T_B &= \frac{p_B V_B}{R} = \frac{16}{R} \\ p_C &= 4 \text{ atm} & V_C &= 12 \text{ l} & T_C &= \frac{p_C V_C}{R} = \frac{48}{R} \\ p_D &= 1 \text{ atm} & V_D &= 12 \text{ l} & T_D &= \frac{p_D V_D}{R} = \frac{12}{R} \end{aligned}$$

$$L_{AB} = \int_A^B p dV = \int_2^4 \frac{1}{4} V^2 dV = \frac{14}{3} \text{ l} \times \text{atm}$$

2)  $\eta = L_{\text{tot}} / Q_{\text{ass}}$

$$\left. \begin{aligned} L_{\text{tot}} &= L_{AB} + L_{BC} + \cancel{L_{CD}} + L_{DA} \\ L_{BC} &= p_B (V_C - V_B) = 32 \text{ l} \times \text{atm} \\ L_{DA} &= p_A (V_A - V_D) = -10 \text{ l} \times \text{atm} \end{aligned} \right\} L_{\text{tot}} = \frac{14}{3} + 32 - 10 = \frac{80}{3} \text{ l} \times \text{atm}$$

$Q_{\text{ass}} = Q_{AB} + Q_{BC}$  (infatti  $Q_{CD} < 0$  e  $Q_{DA} < 0$ )

$$Q_{AB} = \Delta U_{AB} + L_{AB} = m c_v (T_B - T_A) + L_{AB} = \frac{3}{2} R (T_B - T_A) + L_{AB} = \frac{77}{3} \text{ l} \times \text{atm} > 0$$

$$Q_{BC} = m c_p (T_C - T_B) = \frac{5}{2} R (T_C - T_B) = 80 \text{ l} \times \text{atm} > 0$$

$$Q_{CD} = m c_v (T_D - T_C) + \cancel{L_{CD}} = \frac{3}{2} R (T_D - T_C) < 0 \text{ calore ceduto}$$

$$Q_{DA} = m c_p (T_A - T_D) < 0 \text{ calore ceduto}$$

$$\eta = \frac{\frac{80}{3}}{\frac{77}{3} + 80} = \frac{80}{317} \approx 0,252 \approx 25\%$$

3)  $c = \frac{1}{n} \left( \frac{dQ}{dT} \right)_{AB} = \left( \frac{dQ}{dT} \right)_{AB}$

Ma  $dQ = c_v dT + p dV$   $\frac{dQ}{dT} = c_v + p \frac{dV}{dT}$

Dalla  $aV^3 = RT$  differenziando  $3aV^2 dV = R dT$  si ha  $\frac{dV}{dT} = \frac{R}{3aV^2} = \frac{R}{3p}$

Quindi  $\frac{dQ}{dT} = c_v + p \frac{R}{3p} = c_v + \frac{R}{3} = \frac{3}{2} R + \frac{1}{3} R = \frac{11}{6} R \approx 0,15 \frac{\text{l} \times \text{atm}}{\text{mol} \cdot \text{K}}$

$$4) \Delta S_{CD}^{amb} = \cancel{\Delta S_{CD}^U} - \Delta S_{CD}^{gas} = -\Delta S_{CA}^{gas} \quad \text{anexo CD reversible}$$

$$\Delta S_{CD}^{gas} = c_V \ln \frac{T_D}{T_C} + R \ln \frac{V_D}{V_C} = \frac{3}{2} R \ln \frac{42}{43} = \frac{3}{2} R \ln \frac{1}{4} = -3R \ln 2$$

$\stackrel{!}{=} -0,17 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}$