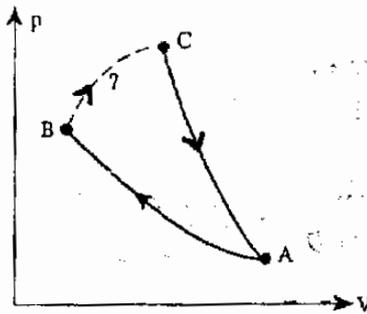


ESERCIZIO

10.41. Un gas ideale biatomico si trova in equilibrio termodinamico nello stato A ($p_A = 1 \text{ bar}$, $V_A = 20 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3$, $T_A = 288 \text{ K}$). Con una compressione isoterma reversibile il volume viene ridotto a $V_B = 5 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3$; dallo stato B il gas passa successivamente allo stato C ed infine ritorna allo stato A tramite una espansione adiabatica reversibile. Il gas assorbe nella trasformazione BC la quantità di calore $Q_{BC} = 4560 \text{ J}$; la variazione di entropia dell'ambiente nella stessa trasformazione è $\Delta S_{\text{amb}} = -9.63 \text{ J/K}$.

Calcolare il calore scambiato in un ciclo ed il rendimento. Ricavare inoltre se la trasformazione BC è reversibile o irreversibile.



Dall'eq di stato dei gas perfetti trovo:

$$n = \frac{p_A V_A}{R T_A} = 0.835$$

AB è isoterma $\rightarrow \Delta U = 0$

$$Q_{AB} = W_{AB} = \int_A^B p dV = \int_A^B n R T_A \frac{dV}{V} = n R T_A \ln \frac{V_B}{V_A} = -2771.7 \text{ J}$$

Inoltre essendo un ciclo $\Delta U = 0$

$$Q = W = Q_{AB} + Q_{BC} + Q_{CA} = 1788.3 \text{ J}$$

||
O ADIABATICA

Il rendimento è

$$\eta = \frac{W}{Q_A} = \frac{W}{Q_{BC}} = 0.382$$

Se ~~la~~ trasformazione BC è reversibile deve valere che

$$(\Delta S_{AMB} + \Delta S_{GAS})_{REV}^{BC} = 0 \quad \Rightarrow \quad -\Delta S_{GAS}^{BC} = \Delta S_{AMB}^{BC}$$

In un ciclo inoltre $\Delta S = 0$

$$\Delta S_{AB}^{GAS} + \Delta S_{BC}^{GAS} + \Delta S_{CA}^{GAS} = 0$$

"
o Adiabatico reversibile \rightarrow isentropico

$$\Rightarrow \Delta S_{AB}^{GAS} = -\Delta S_{BC}^{GAS}$$

Quindi la trasformazione BC è reversibile se è verificato lo

$$\Delta S_{BC}^{AMB} = \Delta S_{AB}^{GAS}$$

$$\Delta S_{AB}^{GAS} = nR \ln \frac{V_B}{V_A} = -3.69 \text{ J/K} = \Delta S_{BC}^{AMB}$$

\Rightarrow BC è reversibile

ESERCIZIO

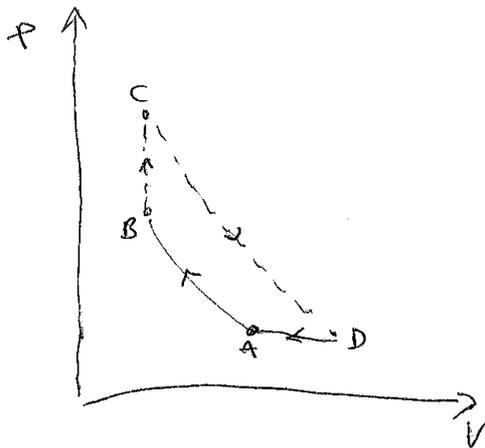
10.47. Un motore termico, utilizzando 2 moli di un gas ideale compie un ciclo irreversibile che comporta le seguenti trasformazioni:

- una compressione isoterma reversibile che porta il gas dalla pressione $p_A = 1 \text{ bar}$ alla pressione $p_B = 2.7 \text{ bar}$; sia $T_A = 300 \text{ K}$ la temperatura iniziale;
- un riscaldamento isocoro irreversibile BC con assorbimento della quantità di calore $Q_{BC} = 13.4 \text{ kJ}$,
- una espansione adiabatica irreversibile CD, al termine della quale il gas ritorna alla pressione iniziale ed a un volume $V_D = 64 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3$,
- un raffreddamento isobaro reversibile DA, che riporta il gas allo stato iniziale.

Sia $c_p = 25 \text{ J/mole K}$, il calore specifico molare a pressione costante.

Si determini:

- il rendimento del ciclo,
- il lavoro ottenuto,
- la variazione di entropia nelle trasformazioni BC e CD.



a) Calcolo il calore scambiato nelle varie trasformazioni

AB Isoterma reversibile

$$W = Q \quad (Q = 0)$$

$$Q = nRT_A \ln \frac{V_B}{V_A}$$

$$V_A = \frac{nRT_A}{p_A}$$

$$V_B = \frac{nRT_B}{p_B}$$

$$T_B = T_A$$

$$Q = nRT_A \log \frac{P_A}{P_B} = -4954,7 \text{ J}$$

BC Isocora irreversibile

$$Q_{BC} = \Delta U = 13,4 \text{ KJ}$$

CD Adiabatico irreversibile

$$Q_{CD} = 0$$

DA Isobara reversibile

$$Q_{DA} = nC_p(T_A - T_D) = -4244,6 \text{ J}$$

$$T_D = \frac{P_A V_D}{nR} = 384,9 \text{ K}$$

Il calore erogato è quindi:

$$Q_A = Q_{BC} = 13,4 \cdot 10^3 \text{ J}$$

quello ceduto

$$Q_C = Q_{BC} + Q_{DA} = -9,2 \cdot 10^3 \text{ J}$$

\Rightarrow

$$\eta = 1 + \frac{Q_C}{Q_A} = 0,313$$

P) Lavoro durante il ciclo:

$$W = Q = Q_A + Q_C = 4,2 \text{ KJ}$$

c) Variamo la temperatura T_C

$$Q_{BC} = nC_v(T_C - T_B) \Rightarrow T_C = T_B + \frac{Q_{BC}}{nC_v} = 701,2 \text{ K}$$

La variazione di entropia lungo la trasformazione BC sarà data da

$$\Delta S_{BC} = \int_B^C \frac{dQ_{BC}}{T} = \int_B^C \frac{\mu_{cv} dT}{T} = \mu_{cv} \log \frac{T_C}{T_B} = 28.5 \text{ J/K}$$

$\Delta S_{CD} \neq 0$ perché la trasformazione è adiabatica irreversibile

Sfrutto il fatto che è un gas ideale e calcolo ΔS lungo una trasformazione reversibile avendo gli stessi estremi

$$dS = \frac{dQ}{T} = \frac{\mu_{cv} dT}{T} + \frac{PdV}{T} =$$

$$\Delta S = \mu_{cv} \log \frac{T_D}{T_C} + \int_C^D \frac{\mu R T dV}{VT} =$$
$$= \mu_{cv} \log \frac{T_D}{T_C} + \mu R \log \frac{V_D}{V_C}$$

V_D è noto

$$V_C = V_B = \frac{\mu R T_A}{P_0}$$

T_C e T_D li abbiamo calcolati

⇒

$$\Delta S_{CD} = 0.65 \text{ J/K}$$

ESERCIZIO

Una macchina termica ~~reversibile~~ compie un ciclo reversibile scambiando calore con 3 sorgenti di temperature $T_1 = 400\text{K}$, $T_2 = 300\text{K}$ e $T_3 = 200\text{K}$.
Primo lavoro tra le sorgenti T_1 e T_2 e poi tra T_1 e T_3 . complessivamente assorbe una quantità di calore $Q_1 = 1200\text{J}$ dalla sorgente T_1 e compie un lavoro $W = 400\text{J}$. Trovare:

- la quantità di calore Q_2 e Q_3 scambiate con le due sorgenti;
- la variazione di entropia di ciascuna sorgente
- la variazione di entropia dell'universo

Il rendimento dello primo passo della macchina, quando lavoro tra T_1 e T_2 è dato da (teorema di Carnot)

$$\eta_1 = 1 - \frac{T_2}{T_1} = \frac{W_1}{Q_0} \rightarrow W_1 = \frac{1}{4} Q_0$$

dove Q_0 è il calore assorbito dalla sorgente a temperatura T_1

Quando lavoro tra T_1 e T_3

$$\eta_2 = 1 - \frac{T_3}{T_1} = \frac{W_2}{Q_0'} \rightarrow W_2 = \frac{1}{2} Q_0'$$

Quindi in totale le mie condizioni sono

$$W_1 = \frac{1}{4} Q_0$$

$$W_2 = \frac{1}{2} Q_0'$$

$$W = W_1 + W_2$$

$$Q_1 = Q_0 + Q_0'$$

4 eq e 4 incognite

si ottiene:

$$Q_0 = 800 \text{ J} \quad Q_0' = 400 \text{ J} \quad W_1 = 200 \text{ J} \quad W_2 = 200 \text{ J}$$

inoltre $W = Q_A + Q_C$ quindi:

$$W_1 = Q_0 + Q_2 \quad \text{e} \quad W_2 = Q_0' + Q_3$$

da cui

$$Q_2 = -600 \text{ J} \quad Q_3 = -200 \text{ J}$$

Visto che le sorgenti sono a Temperature costanti

$$\Delta S_1 = -\frac{Q_1}{T_1} = -3 \text{ J/K}$$

$$\Delta S_2 = -\frac{Q_2}{T_2} = +2 \text{ J/K}$$

$$\Delta S_3 = -\frac{Q_3}{T_3} = +1 \text{ J/K}$$

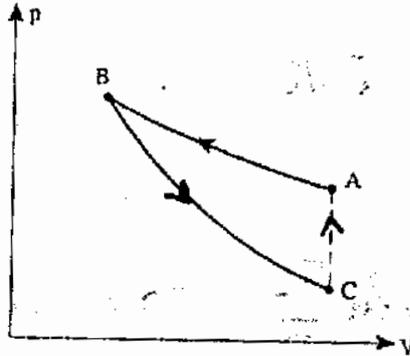
Dato che il processo è reversibile la variazione di entropia dell'universo $\Delta S_0 = 0$

ESERCIZIO

Un cilindro, chiuso da un pistone scorrevole senza attrito e contenente 3 moli di gas ideale biatomico, si trova in equilibrio termico con una massa $m = 1\text{ kg}$ d'acqua a $T_0 = 373.2\text{ K}$. Il gas viene compresso in modo isoterma reversibile, sempre a contatto con l'acqua, in modo che il suo volume si riduca a $1/3$ del volume iniziale. Una adiabatica reversibile riporta il gas al suo volume iniziale e infine anche la temperatura viene riportata a T_0 , ponendo nuovamente il cilindro in contatto termico con l'acqua, mantenendo costante il volume. Sia $\lambda_c = 22.6 \cdot 10^5 \text{ J/kg}$ il calore latente di evaporazione dell'acqua.

Si determini

- il lavoro richiesto per ogni ciclo
- quanti cicli sono necessari per far evaporare tutta l'acqua
- le variazioni di entropia del gas e dell'acqua durante l'isocora
- l'energia inutilizzabile in un ciclo



Calcolo la temperatura T_c usando il fatto che per una mola adiabatica vale:

$$T_B V_B^{\gamma-1} = T_C V_C^{\gamma-1}$$

$$V_B = \frac{V_C}{3} \quad T_B = T_0 \quad T_C = 242.5 \text{ K}$$

Nell'isoterma reversibile AB $\Delta U = 0$ $Q = W$

$$Q_{AB} = \int_A^B P dV = nRT \ln \frac{V_B}{V_A} = -10226 \text{ J}$$

ceduto all'acqua

$$W_{AB} = Q_{AB} \quad \text{lavoro subito dal gas}$$

Nell'isocoro irreversibile CA $Q = \Delta U$

$$Q_{CA} = n c_v (T_A - T_c) = 8275 \text{ J}$$

Il lavoro nel ciclo vale quindi

$$W = Q_{AB} + Q_{CA} = -1951 \text{ J}$$

Per fare evaporare tutto l'acqua avremmo un numero N di cicli

$$N = \frac{\lambda M}{|W|} = 1198$$

Durante l'isocoro irreversibile l'acqua evapora e pertanto la sua temperatura resta costante \Rightarrow

$$\Delta S_{H_2O} = -\frac{Q_{CA}}{T_0} = -22.2 \text{ J/K}$$

mentre quello del gas

$$\Delta S_{GAS} = \int_{T_c}^{T_A} n c_v \frac{dT}{T} = n c_v \log \frac{T_A}{T_c} = 27.4 \text{ J/K}$$

$$\Delta S_U = \Delta S_{GAS} + \Delta S_{H_2O} = 5.2 \text{ J/K} > 0$$

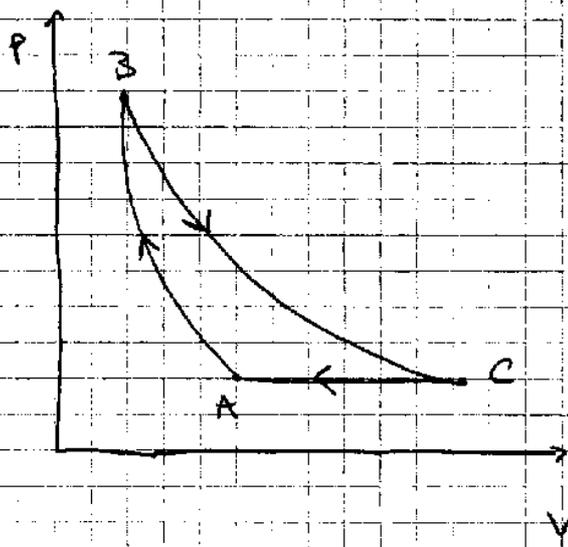
L'energia inutilizzabile vale

$$E_{in} = T_0 \Delta S_U = 1941 \text{ J}$$

2. Una mole di gas perfetto biatomico inizialmente nelle condizioni $T_0 = 400\text{ K}$, $V_0 = 0.02\text{ m}^3$, P_0 , subisce una trasformazione ciclica composta da: 1) una compressione adiabatica reversibile fino a raggiungere la temperatura $2T_0$, 2) una espansione isoterma reversibile fino a P_0 ; 3) una compressione isobara reversibile che lo riporta alle condizioni iniziali. Trovare

- Il rendimento del ciclo
- La variazione di entropia della sorgente a temperatura $2T_0$.

ESEMPIATO 2.



Calcolo il lavoro:

AB: Adiabatica $Q = 0$ $L = -\Delta U$

$$L = -C_V \Delta T = -\frac{5}{2} R \Delta T = -\frac{5}{2} R (2T_0 - T_0) = -\frac{5}{2} R T_0 = -8,3 \cdot 10^3 \text{ J}$$

BC: Trasformazione isoterma $\Delta U_B = 0$ $Q = L$

$$L = \int_{V_B}^{V_C} p \, dV$$

Devo determinare V_B e V_C .

V_B : Uso l'eq. delle adiabatiche:

$$T_0 V_0^{\gamma-1} = 2T_0 V_B^{\gamma-1}$$

$$\text{Da } V_B = V_0 2^{-\frac{1}{\gamma-1}}$$

$$V_B = 3,5 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3$$

~~V_C~~ V_C : Eq. di stato.

$$V_C P_0 = 2R T_0 \Rightarrow V_C = 2V_0$$

$$L_{BC} = \int_{V_2}^{V_3} P dV = \int_{V_2}^{V_3} 2RT_0 \frac{dV}{V} = 2RT_0 \ln \frac{V_3}{V_2} =$$

$$= 2RT_0 \ln \frac{2V_0}{V_0 \cdot 2^{\frac{1}{\gamma-1}}} = 2RT_0 \frac{1}{\gamma-1} \ln 2 = 16,6 \cdot 10^3 \text{ J}$$

CA = isobara

$$L_{CA} = P_0 \Delta V = -P_0 V_0 = -RT_0 = -332 \cdot 10^3 \text{ J}$$

Il lavoro totale è quindi

$$L_{TOT} = L_{AB} + L_{BC} + L_{CA} = 4,98 \cdot 10^3 \text{ J}$$

Il calore è scambiato solo nell'isoterma

$$Q_{BC} = L_{BC} = 16,6 \cdot 10^3 \text{ J}$$

$$\eta = \frac{L_{TOT}}{Q_{AB}} = 0,3 = 30\%$$

Nell'isoterma, dato che la trasformazione è rev.

$$\Delta S_{TOT} = \Delta S_{gas} + \Delta S_{serf.} = 0$$

$$\Delta S_{serf.} = -\Delta S_{gas}$$

$$\Delta S_{serf.} = -\frac{Q_{BC}}{2T_0} = -29,7 \text{ J/K}$$