

Secondo principio della termodinamica

- Enunciato di Kelvin:

E' impossibile realizzare un processo che abbia come UNICO risultato la trasformazione in lavoro del calore fornito da una sorgente a temperatura uniforme.

-Enunciato di Clausius:

E' impossibile realizzare una trasformazione il cui UNICO risultato sia il passaggio di calore (positivo) da un corpo freddo ad uno più caldo.

Teorema di Carnot:

- i) Tutte le macchine reversibili che lavorano tra le stesse sorgenti alle temperature T_1 e T_2 hanno rendimento uguale
- ii) Qualsiasi altra macchina che lavori tra le stesse sorgenti T_1 e T_2 NON può avere rendimento maggiore alla macchina di Carnot che lavora tra le stesse sorgenti:

$$\eta_M = 1 + \frac{Q_1}{Q_2} \leq \eta_c = 1 - \frac{T_1}{T_2} \Rightarrow \frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} \leq 0$$

Temperatura Termodinamica Assoluta:

$$\overline{T}(p) = 273,16 \text{ K.m} \quad p \rightarrow 0 \quad P / P_{pt}$$

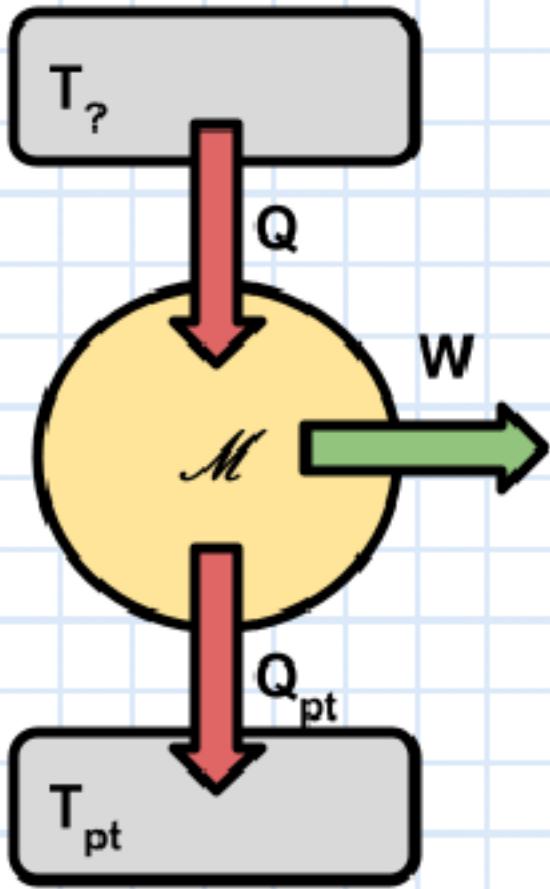
$$Q_1 - \frac{Q_2}{T_2} < 0$$

Per il Teorema di Carnot

$$\frac{Q}{Q_{pt}} = \frac{\overline{T}_?}{\overline{T}_{pt}} \Rightarrow \overline{T} = 273,16 \frac{Q}{Q_{pt}} \text{ [K]}$$

poiche macchina
Reversibile

La T che
yogliamo \rightarrow
m. sature



Sorgente a \overline{T}
uguale al
p.ToT-pes
decc' acqua

Quindi lo zero assoluto [0K]
è la Temperatura a cui una
trasformazione isotermica rev. lt
si svolge niente scambi di calore

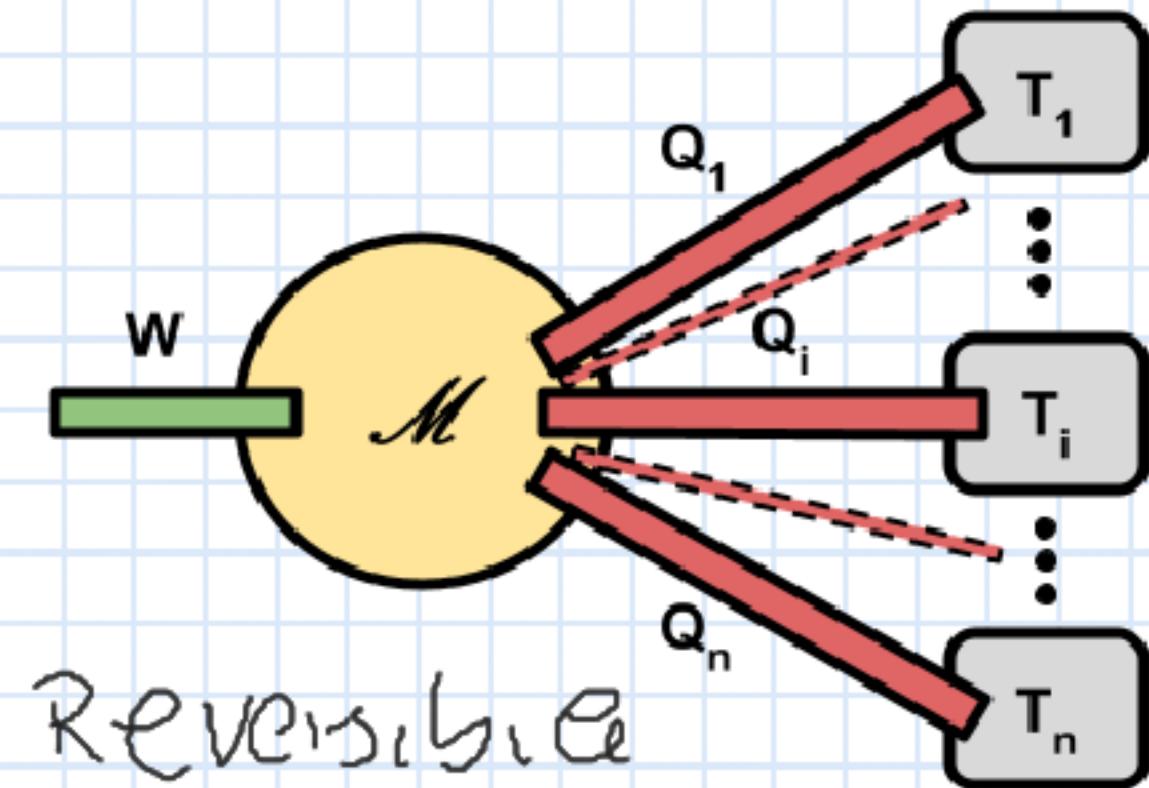
Teorema di Clausius:

Data una macchina qualsiasi che scambia calore con "n" sorgenti vale la relazione:

$$\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} \leq 0$$

$$\sum_{i=1}^n \frac{Q_i}{T_i} \leq 0$$

\Rightarrow se $\sum_{i=1}^n \frac{Q_i}{T_i} = 0$ il ciclo è reversibile



Se lo scambio di calore avviene con una serie infinita di sorgenti, detto dQ il calore scambiato con la sorgente a temperatura T , avremo:

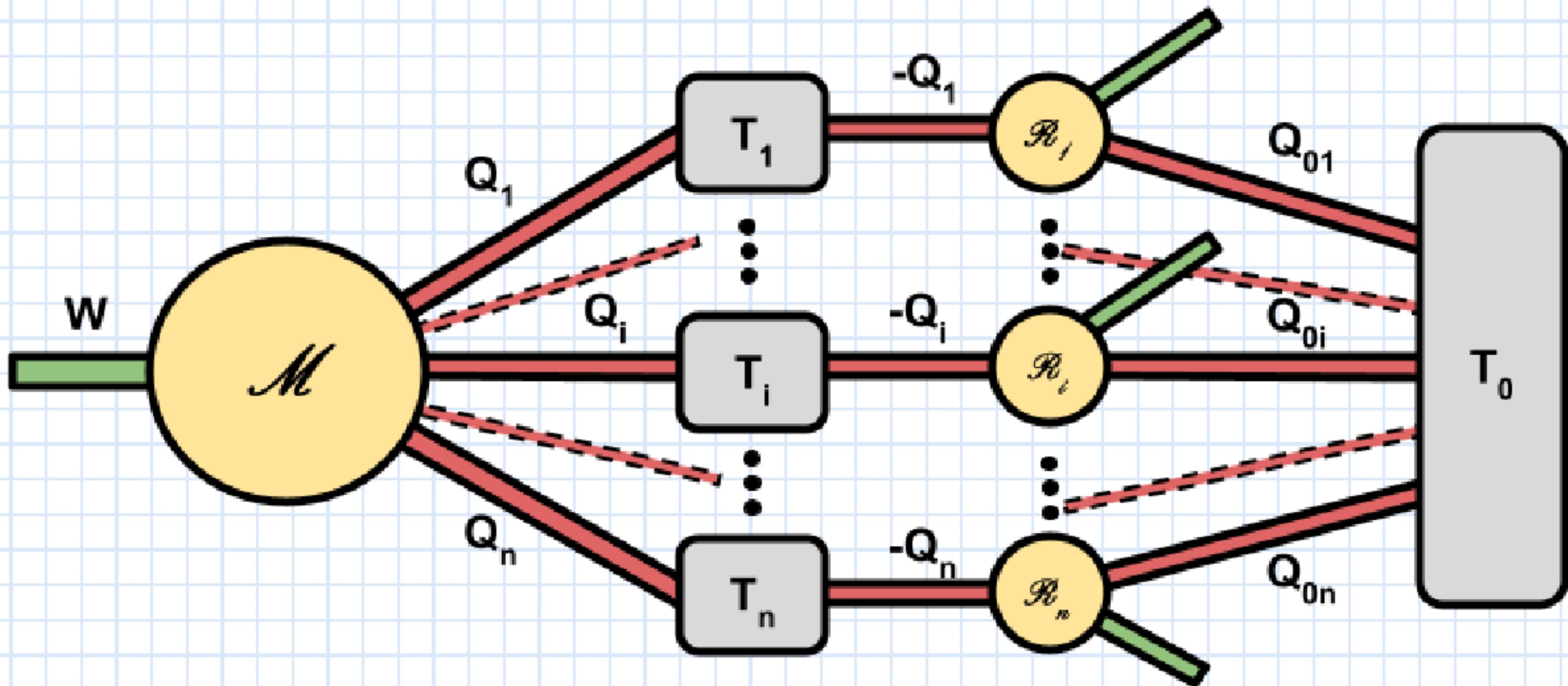
Integrale su
percorso chiuso,
avendo un ciclo

$$\oint \frac{dQ}{T} \leq 0$$

termico

Teorema di Clausius:

Dimostrazione:



Teorema di Clausius:

Dimostrazione:

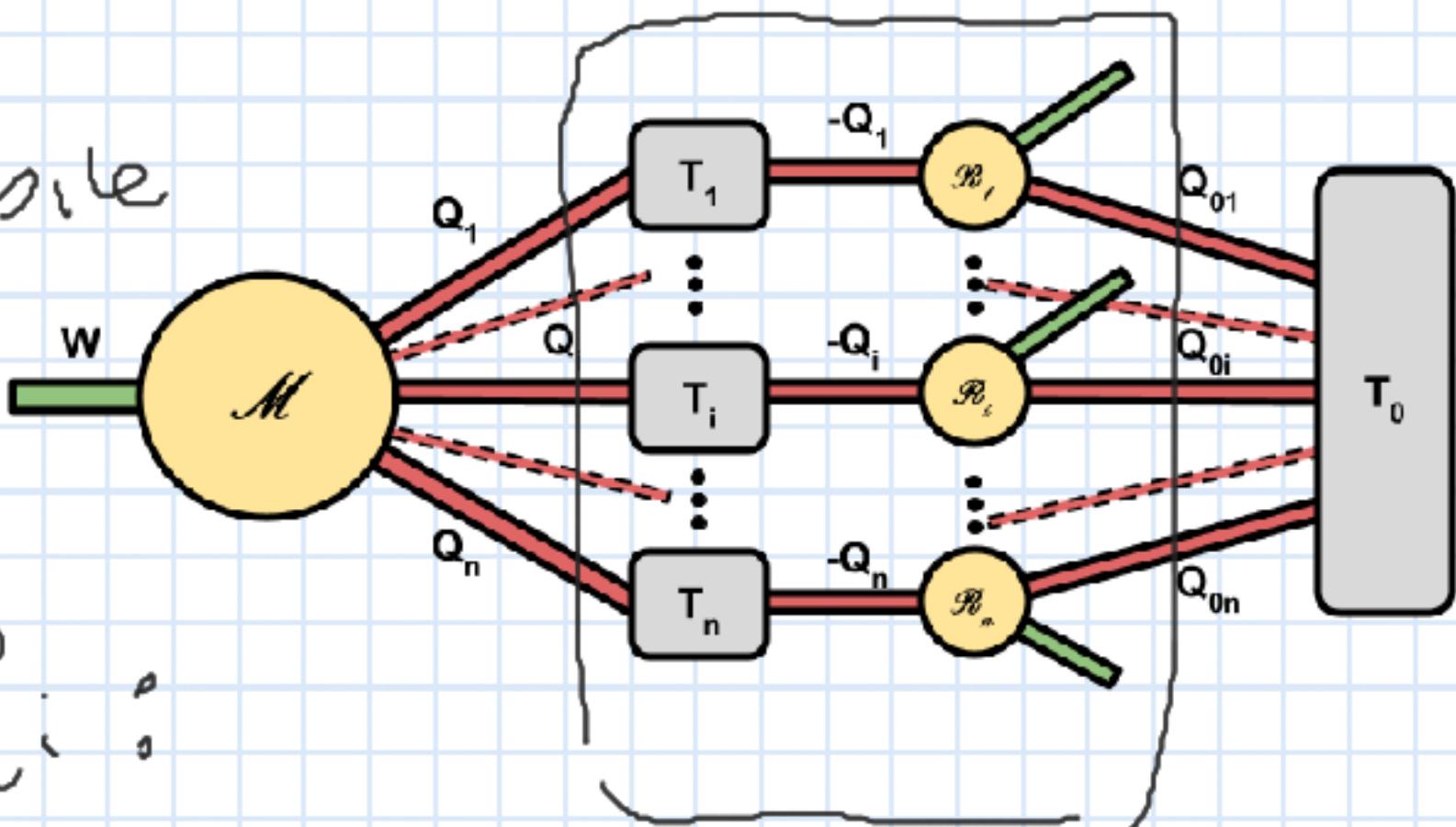
Poche R_i è reversibile

$$-\frac{Q_i}{T_c} + \frac{Q_{0i}}{T_0} = 0 \Rightarrow \frac{Q_{0i}}{T_0} = \frac{Q_i}{T_c}$$

Sommiamo a tutte le macchine R_i :

$$\frac{1}{T_0} \sum_i^n Q_{0i} = \sum_i^n \frac{Q_i}{T_i}$$

Considerando dR_i : le sorgenti T_i non sombriamo
caso, e alla fine del ciclo le macchine ha sommato
caso solo con T_0



\Rightarrow Da questo segue che per l'enunciato di Kelvin
il calore totale scommesso, Q , deve essere ≤ 0

$$Q = \sum_i^n Q_{oi} \leq 0$$

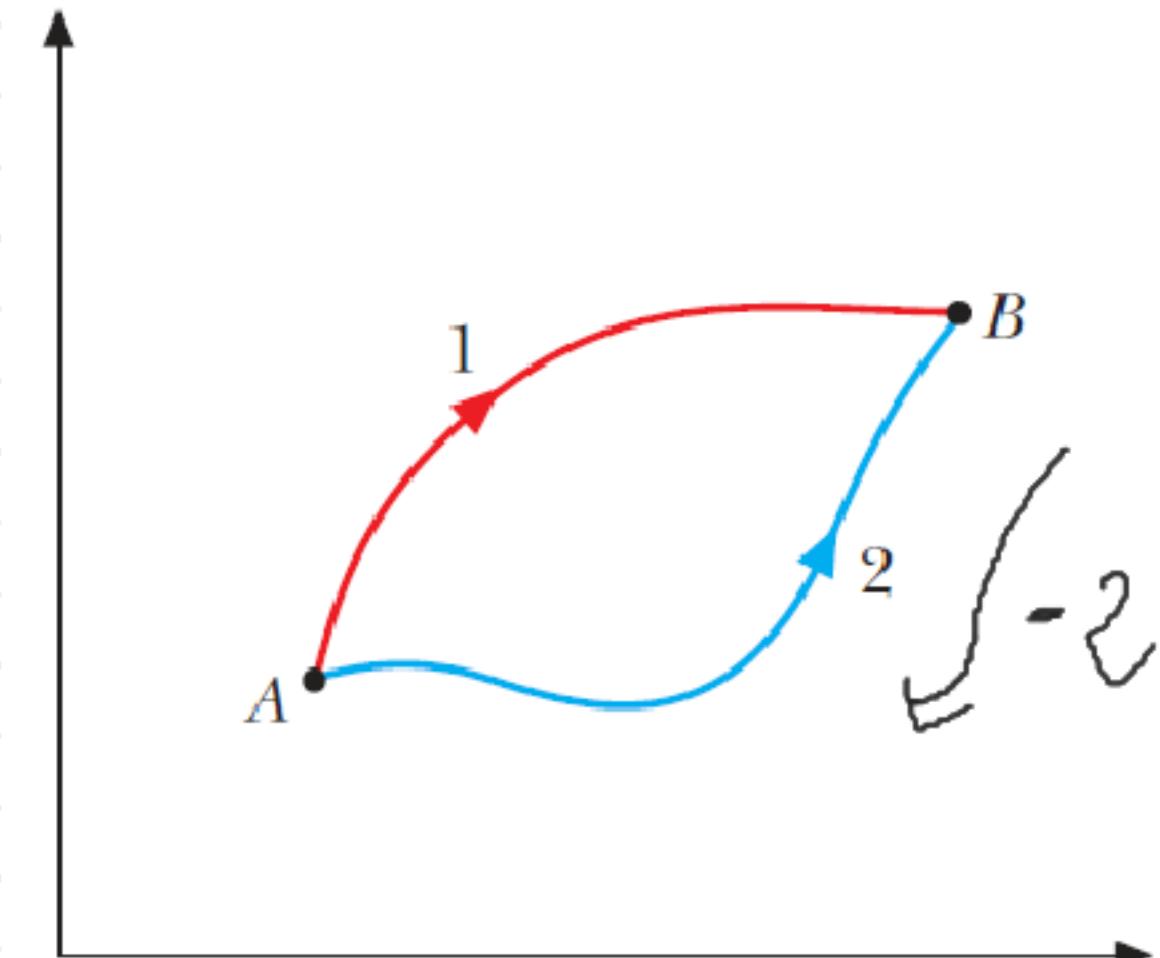
$$\frac{1}{T_0} \sum_i^n Q_{oi} \leq 0 \Rightarrow \sum_i^n \frac{Q_i}{T_i} \leq 0$$

c.v.d.

La funzione di stato ENTROPIA:

- Si considerano 2 trasformazioni REVERSIBILI che collegano due stati, A & B
- Possiamo percorre 1 ed -2 per compiere un ciclo REVERSIBILE:

$$\oint \frac{dQ}{T} = 0 = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_1 + \int_B^A \left(\frac{dQ}{T} \right)_{-2} = \\ = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_1 - \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_2 = 0 \Rightarrow \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_1 = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_2$$



$$\int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_1 = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_2$$

La funzione di stato ENTROPIA:

$$\int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}} = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}} = \dots = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}}$$

→ STESSO VALORE lungo qualsiasi

trasformazione Reversibile che collega A & B \Rightarrow DEFINIZIONE DI FUNZIONE DI STATO:

$$\int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}} = S_B - S_A = \Delta S$$

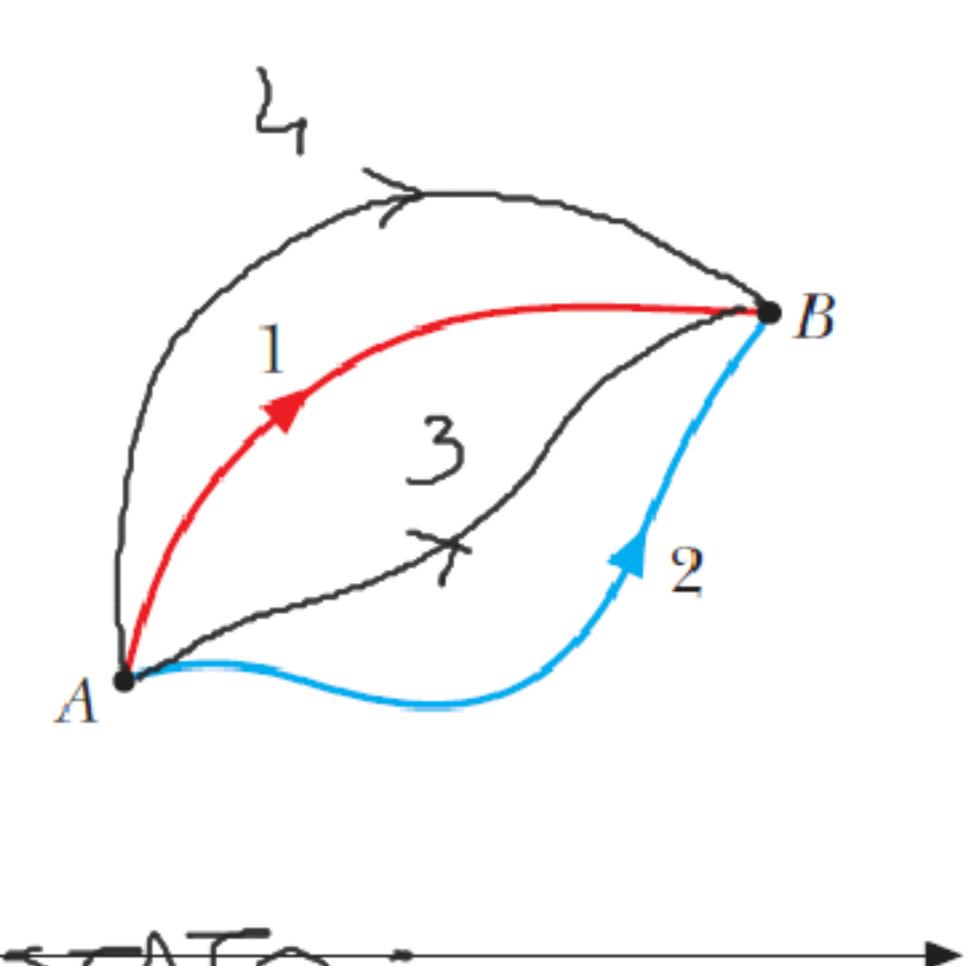
delta sorgente
Temperatura generica con cui il
sistema scambia calore

ENTROPIA

J, d, m.

[J / K]

Nota: Entropia è una
quantità additiva
 $S_{\text{tot}} = S_1 + S_2 + \dots + S_m$



Diagrammi T-S:

Per un processo reversibile:

$$dQ_{Rev} = \overline{T} dS \Rightarrow Q_{Rev} = \int_A^B dQ_{Rev} = \int_A^B \overline{T} dS$$

per una trasformazione infinitesima

Se passo da S_A a S_B con $B > A$

$$Q_{Rev} > 0$$

Viceversa

$$Q_{Rev} < 0$$

Per un ciclo Reversibile

$$Q_{Rev} = Q_A + Q_C = W = \oint \overline{T} dS$$

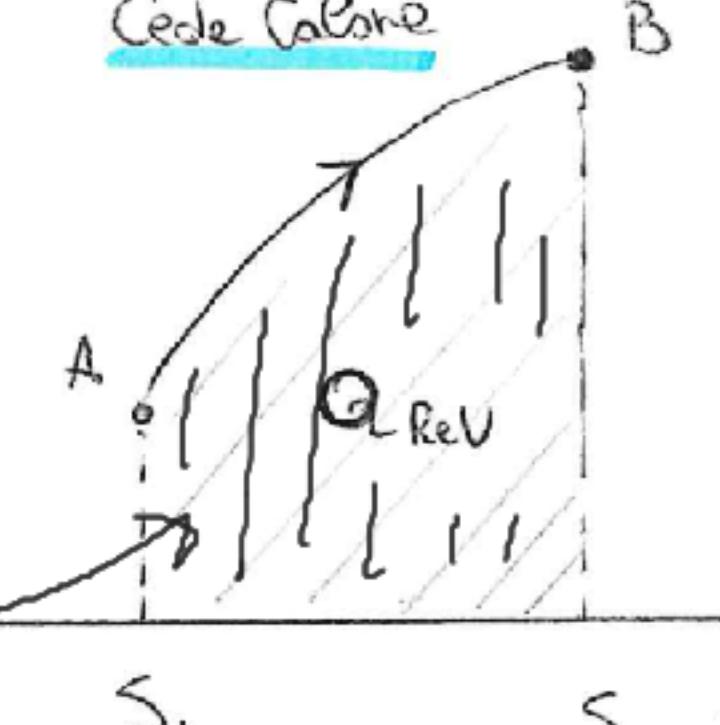
$$\Delta U = 0$$

$$Q = W$$

Assorbe Calore

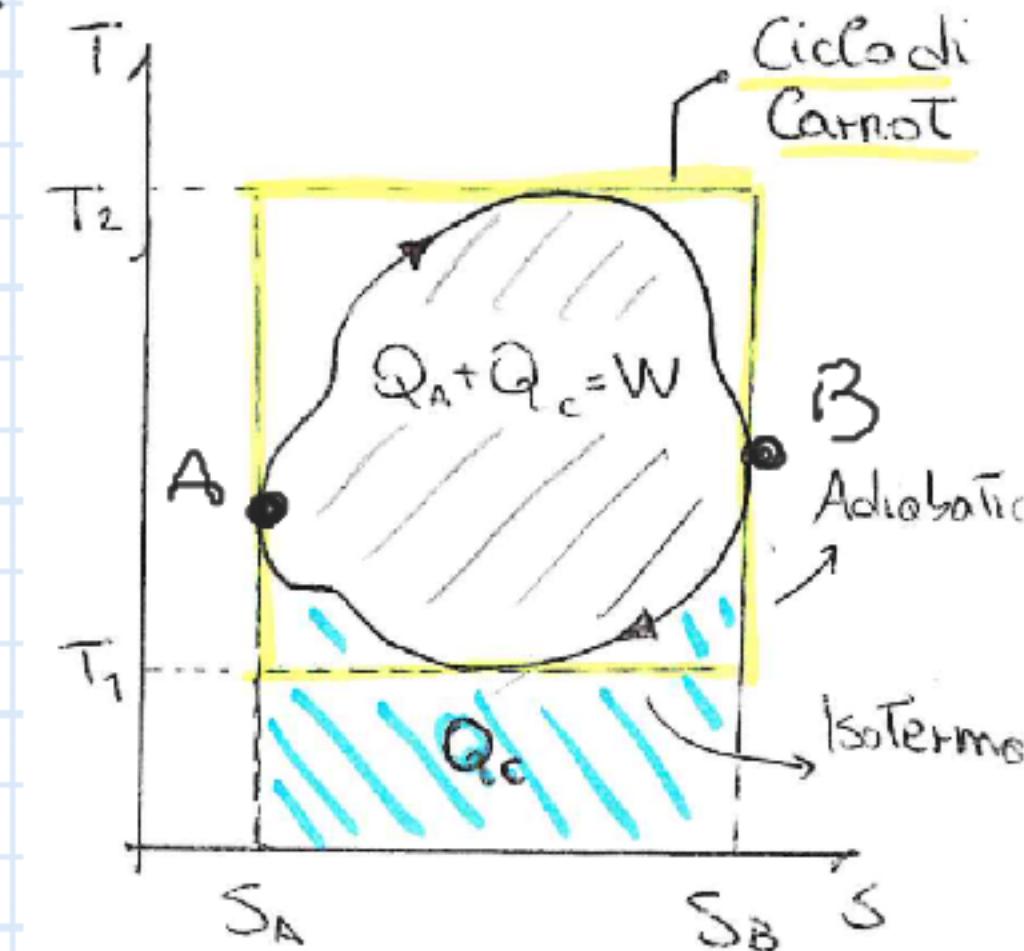


Cede Calore



AREA SOTTESA

AL DI CURVA



S_A S_B

S_A S_B

Ciclo di Carnot

Entropia per alcune trasformazioni notevoli:

- Per una ISOTERMA REVERSIBILE

$$\Delta S = \int_A^B \frac{dQ}{T} = \frac{1}{T} \int_A^B dQ = \frac{Q_{AB}}{T}$$

poiché cost.

- Per ADIABATICA REVERSIBILE

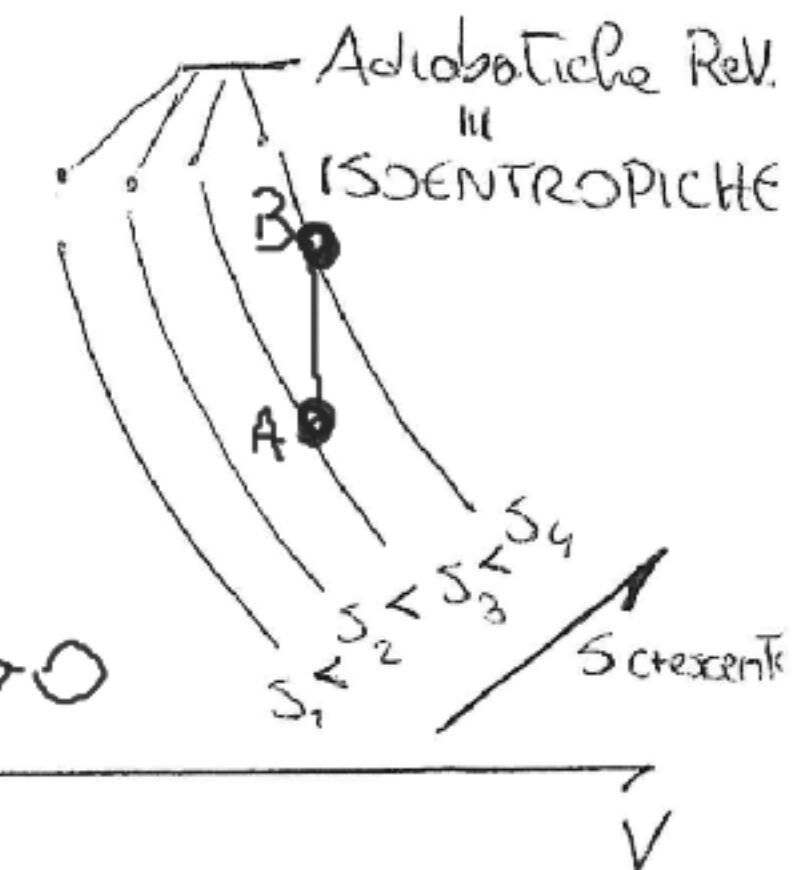
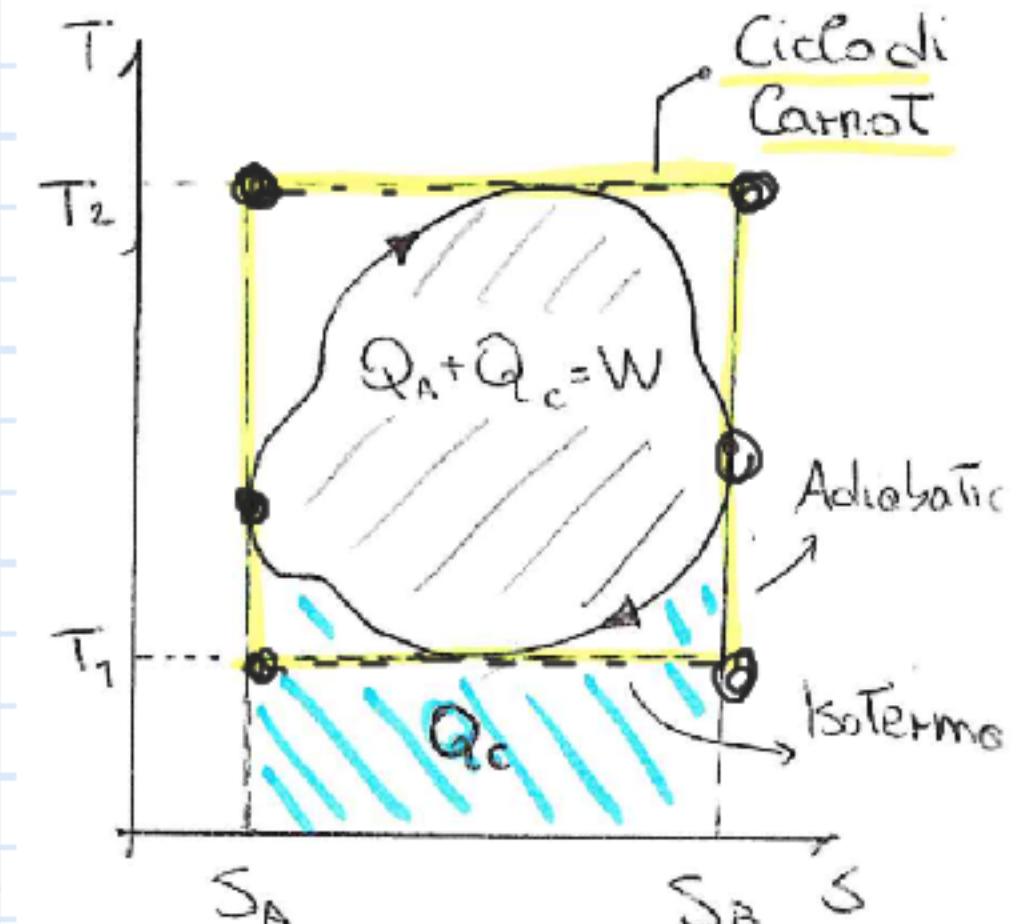
$dQ=0 \Rightarrow \Delta S=0 \Rightarrow$ TRASFORMAZIONE ISOENTROPICA

nel piano PV :

$PV^\gamma = \text{cost}$ \Rightarrow lungo una adiabatica $\Delta S=0$,

$$\Delta S = S_B - S_A = \int_A^B \frac{dQ}{T} = m C_v \int_A^B \frac{dT}{T} = m C_v \int_A^B \frac{dP}{P} = m C_v dm \frac{P_B}{P_A} > 0$$

$\Delta S > 0$



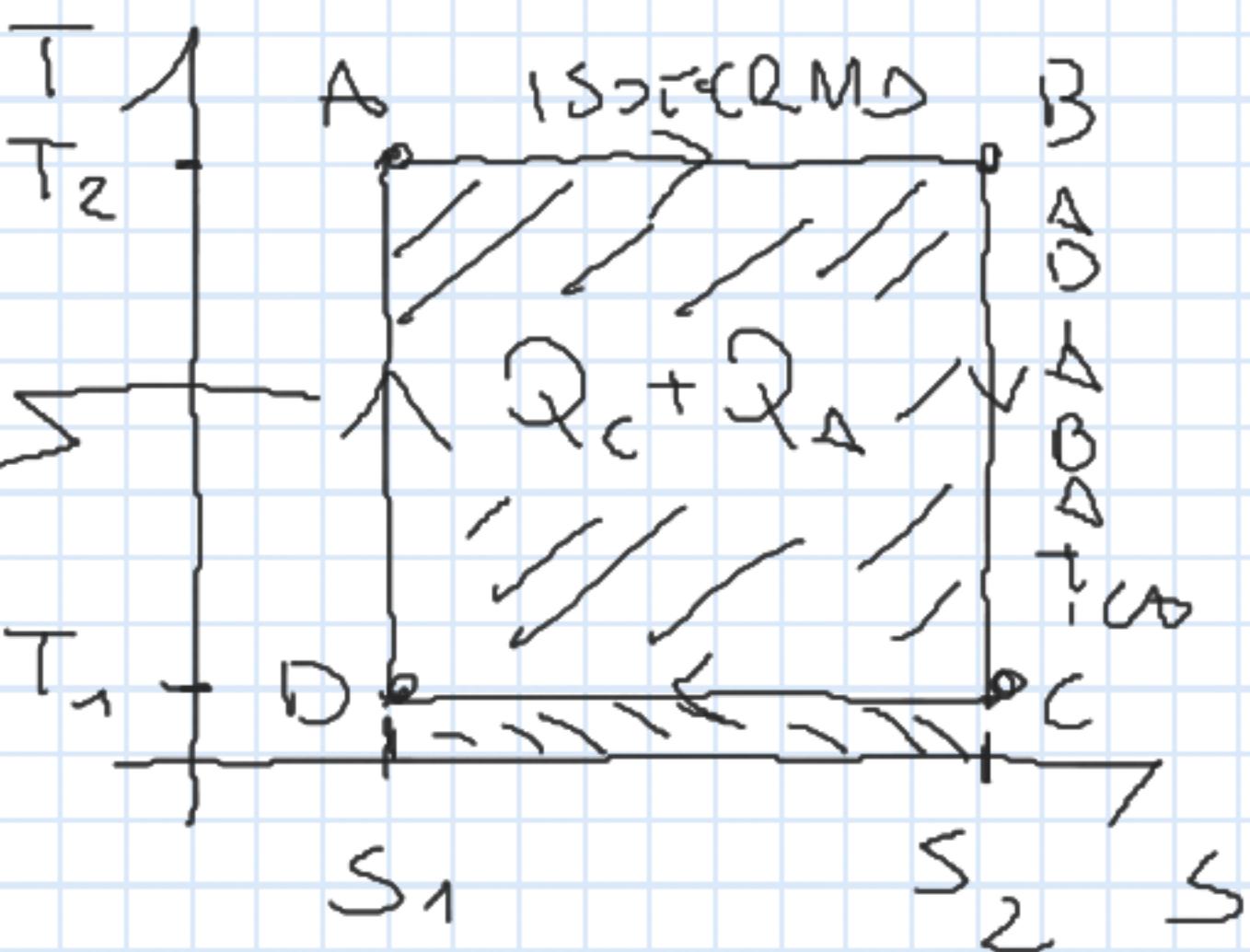
• TRANSFORMAZIONE Ciclica:

$$\Delta S = \oint dS = 0$$

Ciclo di Carnot nel piano T-S

$$\gamma_C = 1 + \frac{Q_C}{Q_A} = 1 - \frac{T_1(S_2 - S_1)}{\overline{T_2}(S_2 - S_1)}$$

$$= 1 - \frac{T_1}{T_2}$$



Esempio: Variazione Entropia per due corpi tendenti all'equilibrio termico

Due corpi solidi isolati a temperatura T_1 e T_2 - con $T_1 < T_2$ - vengono messi in contatto termico fino a raggiungere la temperatura di equilibrio T_f . Calcolare la variazione di entropia totale dei due blocchi

$$S_1 : m_1, C_1, \bar{T}_1 \quad S_2 : m_2, C_2, \bar{T}_2$$

\rightarrow C'è una trasformazione

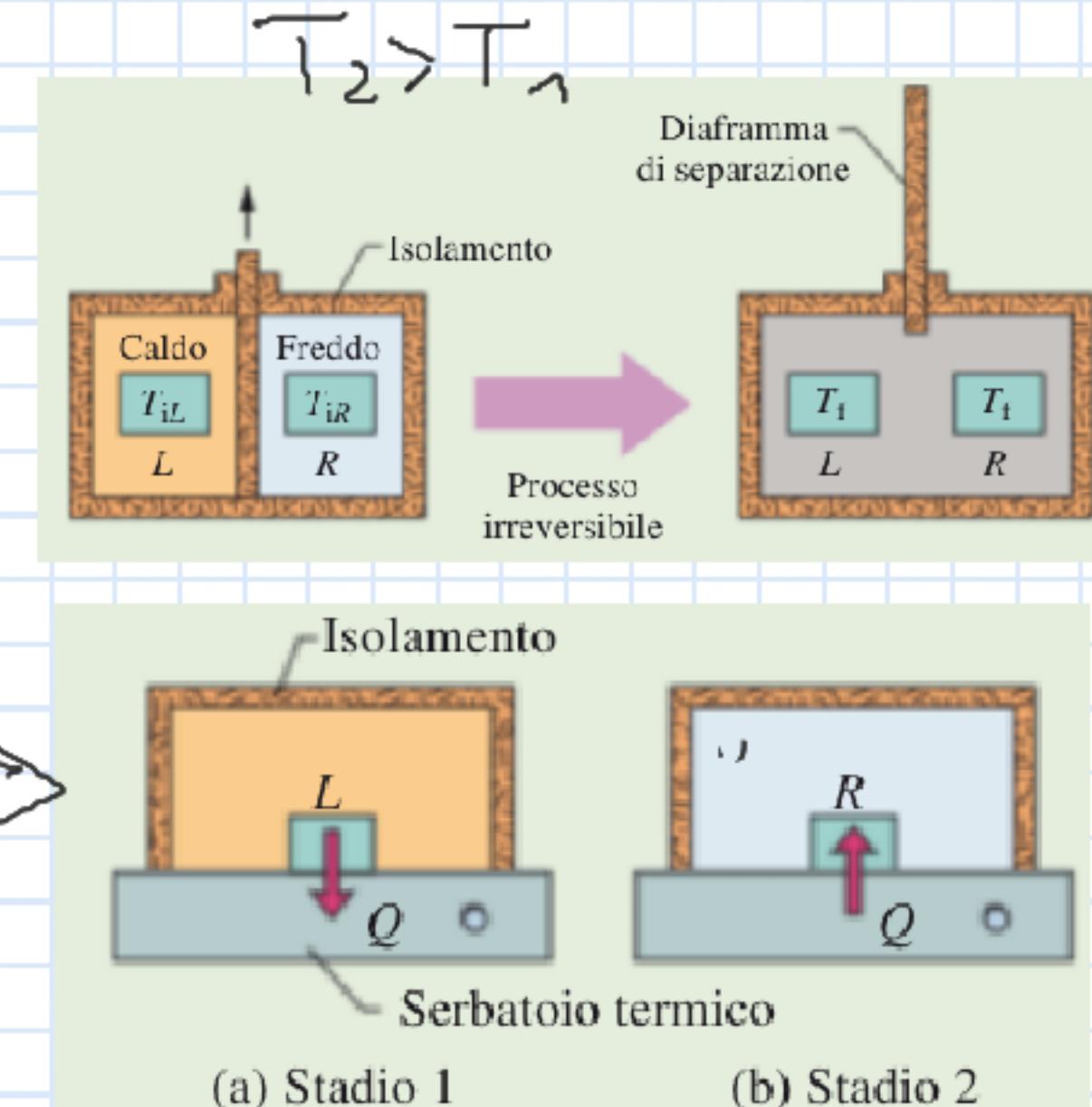
Reversibile che mi connette co

stesso INIZIALE con Quello finale \rightarrow

$$dQ = m_1 C_1 d\bar{T} \Rightarrow dS = dQ / \bar{T}$$

$$\Delta S_1 = \int_{T_1}^{T_f} \left(\frac{dQ}{\bar{T}} \right)_{Rev} \approx m_1 C_1 \int_{T_1}^{T_f} \frac{dT}{\bar{T}} =$$

$$= m_1 C_1 \left(2m \bar{T}_f - 2m \bar{T}_1 \right) = m_1 C_1 \ln \frac{\bar{T}_f}{\bar{T}_1} > 0$$



Esempio: Variazione Entropia per due corpi tendenti all'equilibrio termico

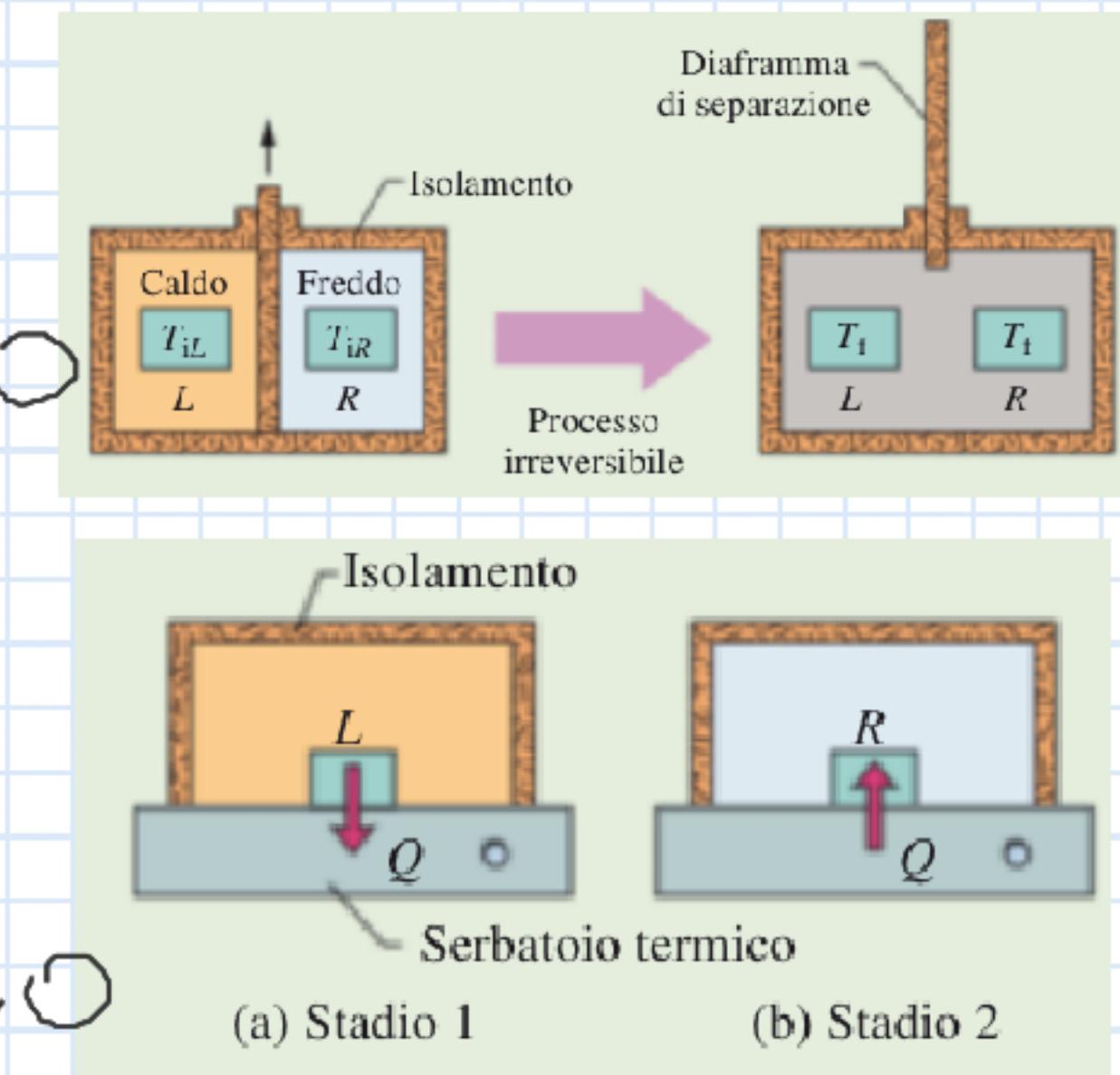
2 corpi solidi isolati a temperatura T_1 e T_2 - con $T_1 < T_2$ - vengono messi in contatto termico fino a raggiungere la temperatura di equilibrio T_f . Calcolare la variazione di entropia totale dei due blocchi

$$\Delta S_2 = \left[\frac{\int_{T_2}^{T_f} dQ}{T} \right] = m_2 c_2 \left[\frac{d\int_{T_2}^{T_f} T}{T} \right] = m_2 c_2 \ln \frac{T_f}{T_2} < 0$$

$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S_2 = m_1 c_1 \ln \left(\frac{T_f}{T_1} \right) + m_2 c_2 \ln \left(\frac{T_f}{T_2} \right) \geq 0$$

\Rightarrow istante per i quali $T_1 < T_2$

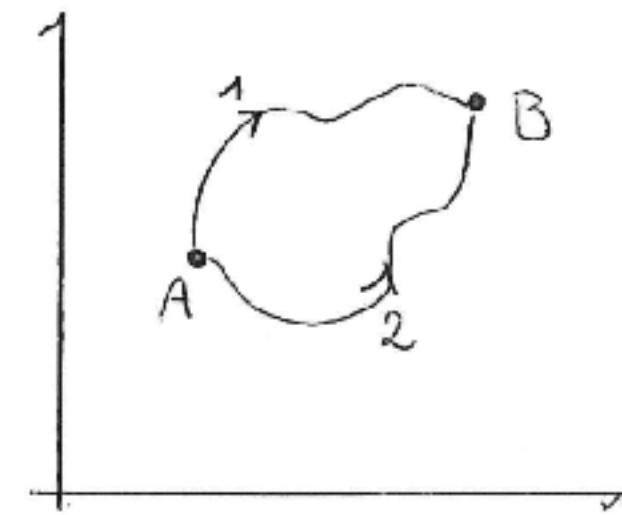
$$dS = dS_1 + dS_2 = \frac{dQ}{T_1} - \frac{dQ}{T_2} \xrightarrow{\text{cede calore}} \Delta S = \int dS_1 + \int dS_2 > 0$$



Recap

Teorema di Clausius:

$$\oint \frac{dQ}{T} \leq 0 \quad \Rightarrow \quad \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_1 = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_2 = \dots = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{i \text{ REV}}$$



Entropia:

$$\int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}} = S_B - S_A = \Delta S \quad (\text{Entropia})$$

u.d.m. [J/K]

$$dS = \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}}$$

Recap

Entropia:

In particolare per una trasformazione:

- ISOTERMA REVERSIBILE : $\Delta S = \frac{1}{T} \int dQ = \frac{Q}{T}$
- ADIABATICA REVERSIBILE : $dQ=0 \rightarrow \Delta S = 0$ (TRASFORMAZIONE ISOENTROPICA)

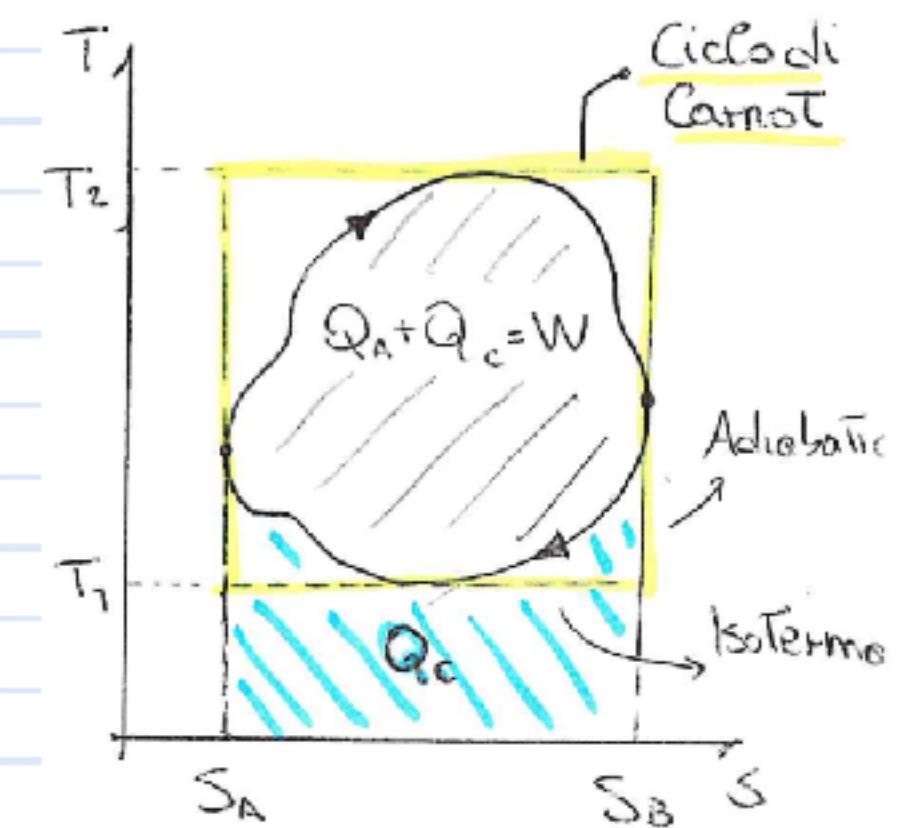
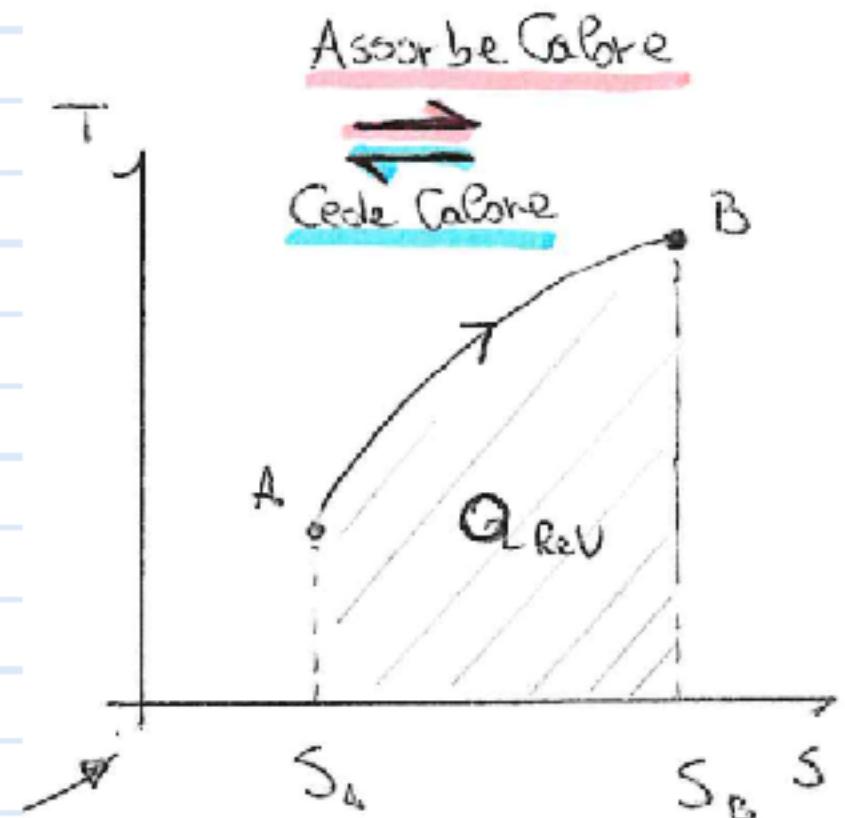
• TRASFORMAZIONE CICLICA : $\Delta S_{\text{cyc}} = \oint dS_s = 0$

Variazione Entropia della sostanza che compie il ciclo

Per un ciclo Reversibile:

$$Q_{\text{Rev}} = Q_A + Q_C = W = \oint T dS$$

\downarrow
 $\Delta U = 0$



Entropia di un gas ideale:

Consideriamo gas ideale costituito da m mole che passa da uno stato A ad uno stato B.

$$dQ = dU + dW = mc_v dT + dW$$

Per calcolare la variazione di ENTROPIA fra A & B considero una trasf. REVERSALE che collega gli stessi stati.

$$dW = p dV \quad ; \quad pV = m \bar{R} T \Rightarrow dW = m \bar{R} T dV/V$$

$$\Delta S = S_B - S_A = \int_A^B \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{Rev}} = \int_A^B mc_v \frac{dT}{T} + \int_A^B m \bar{R} \frac{dV}{V} = mc_v \ln \frac{T_B}{T_A} + m \bar{R} \ln \frac{V_B}{V_A}$$

Entropia di un gas ideale:

si utilizzano $PV = mRT$ & $C_p - C_v = R$

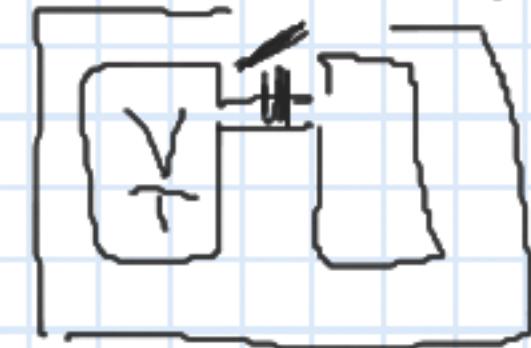
$$S_B - S_A = m C_v \ln \frac{P_3}{P_A} \rightarrow m C_p \ln \frac{\sqrt{V_B}}{V_A}$$

$$S_B - S_A = m C_p \ln \frac{T_B}{T_A} - m R \ln \frac{P_B}{P_A}$$

In ogni caso la ΔS dipende solo da 2 variabili
termodynamiche (per un gas IDEALE)

Esempio: Variazione Entropia nell'espansione libera di un gas

"n" moli di gas ideale confinate in un volume $V(i)$ alla temperatura T vengono lasciate espandere liberamente (cioè nel vuoto) in un altro recipiente comunicante fino ad occuparne tutto il volume $V(f)$. Calcolare la variazione di entropia:



\Rightarrow per una espansione libera $\Delta T = 0$
 $\Delta Q = 0$

Quindi immaginiamo di collegare lo stato i a quello finale con una isotermica

$$\Delta T = 0 \Rightarrow \Delta U = 0 \Rightarrow dQ = dW \Rightarrow dQ = PdV = mRT \frac{dV}{V}$$

$$\Delta S = \int_i^f \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\text{cv}} = mR \int_i^f \frac{1}{T} \frac{dV}{V} = mR \ln \frac{V_f}{V_i} > 0$$