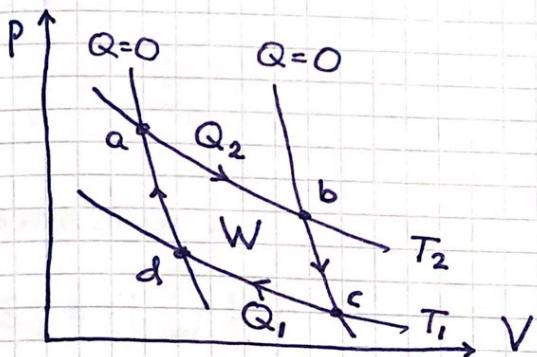


(28)

2.12 Carnotprosessen [LHL 15.4; YF 20.6]

er følgende reversible kretsprosess:



Dvs 2 isotermer
og 2 adiabater.

La oss anta at
systemet er ideell gass.

Med klokka \Rightarrow Varmekraftmaskin, tilført varme Q_2 brukes til å få gjort nyttig arbeid.
Netto arbeid utført av systemet er W .

Virkningsgrad: $\eta = \text{nytte} / \text{kostnad}$

For varmekraftmaskin: $\eta = W / Q_2$

Mot klokka \Rightarrow Kjøleskap eller varmepumpe,
arbeid W brukes til å

- fjerne varme Q_1 fra kjøleskapet, temp. T_1
- tilføre varme Q_2 i stua, temp. T_2

Kjøleskap: $\epsilon_k = Q_1 / W$

Varmepumpe: $\epsilon_v = Q_2 / W$

(29)

Vi husker at $\oint dU = 0$, slik at

$$W = Q = Q_2 + Q_1$$

Varmekraftmaskin: $Q_2 > 0, Q_1 < 0, W > 0$

$$\Rightarrow \eta = \frac{W}{Q_2} = \frac{Q_2 + Q_1}{Q_2} = 1 - |Q_1/Q_2| < 1$$

Kjølemaskin: $Q_1 > 0, Q_2 < 0, W < 0$

$$\Rightarrow \varepsilon_K = \left| \frac{Q_1}{W} \right| = \left| \frac{Q_1}{Q_1 + Q_2} \right| = \left| 1 + \frac{Q_2}{Q_1} \right|^{-1}$$

Varmepumpe: $Q_1 > 0, Q_2 < 0, W < 0$

$$\Rightarrow \varepsilon_V = \left| \frac{Q_2}{W} \right| = \left| \frac{Q_2}{Q_2 + Q_1} \right| = \left| 1 + \frac{Q_1}{Q_2} \right|^{-1}$$

Vi regner ut Q_1 og Q_2 (med klokka):

Med ideell gass er $\Delta U = 0$ langs de to csotermene; dermed er

$$Q_2 = W_{ab} = \int_{V_a}^{V_b} p dV = nRT_2 \ln \frac{V_b}{V_a} > 0$$

$$Q_1 = W_{cd} = \int_{V_c}^{V_d} p dV = nRT_1 \ln \frac{V_d}{V_c} < 0$$

Bruker deretter at

$$T \cdot V^{\gamma-1} = \text{konstant}$$

langs adiabatene.

$$T_1 V_d^{\frac{1}{\alpha-1}} = T_2 V_a^{\frac{1}{\alpha-1}} \quad \text{og} \quad T_1 V_c^{\frac{1}{\alpha-1}} = T_2 V_b^{\frac{1}{\alpha-1}} \quad (30)$$

$$\Rightarrow T_1/T_2 = (V_a/V_d)^{\frac{1}{\alpha-1}} = (V_b/V_c)^{\frac{1}{\alpha-1}}$$

$$\Rightarrow V_a/V_d = V_b/V_c \Rightarrow V_b/V_a = V_c/V_d$$

$$\Rightarrow \frac{Q_1}{Q_2} = \frac{nRT_1 \ln(V_d/V_c)}{nRT_2 \ln(V_b/V_a)} = -\frac{T_1}{T_2} \cdot \frac{\ln(V_c/V_d)}{\ln(V_b/V_a)} = -\frac{T_1}{T_2}$$

$$\text{Carnot-varmekraftmaskin: } \eta_C = 1 + \frac{Q_1}{Q_2} = 1 - \frac{T_1}{T_2}$$

Carnot-kjøleskap:

$$\varepsilon_{KC} = \left| 1 + \frac{Q_2}{Q_1} \right|^{-1} = \left| 1 - \frac{T_2}{T_1} \right|^{-1} = \frac{T_1}{T_2 - T_1} > 0$$

Carnot-varmepumpe:

$$\varepsilon_{VC} = \left| 1 + \frac{Q_1}{Q_2} \right|^{-1} = \left| 1 - \frac{T_1}{T_2} \right|^{-1} = \frac{T_2}{T_2 - T_1} > 1$$

For Carnotprosessen ser vi at

$$\frac{Q_2}{T_2} + \frac{Q_1}{T_1} = \oint \frac{dQ}{T} = 0,$$

som gjelder for en vilkårlig reversibel kretsprosess; det beniser vi senere.

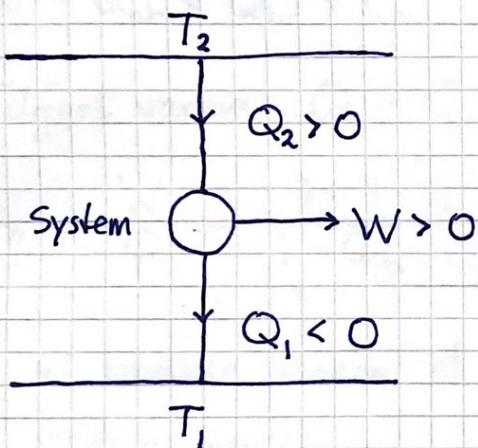
Dvs, dQ/T er et totalt differentiell når prosessen er reversibel. Vi skriver $dS = dQ_{rev}/T$ der tilstandsfunksjonen S er systemets entropi. Mer om det straks.

(31)

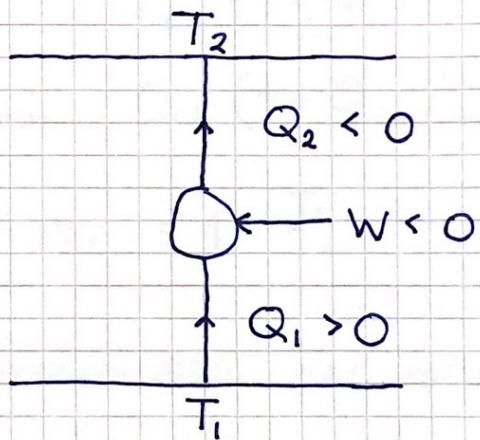
Varmereservoar:

Reversible isoterme prosesser fordrer termisk kontakt mellom systemet og et varmereservoar, dvs omgivelser med stor varmekapasitet C slik at $\Delta T = Q/C = 0$ i varmereservoaret, selv når varme Q overføres til eller fra systemet.

Carnotprosessen er unik fordi den involverer bare to varmereservoarer :



Varmekraftmaskin

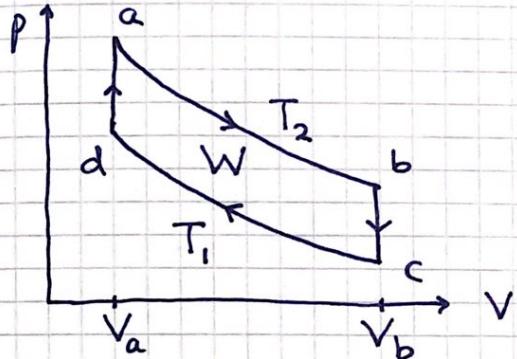


Kjøleskap, varmepumpe

Andre reversible kretsprosesser involverer flere varmereservoarer siden systemet utveksler varme med omgivelsene ved flere temperaturer mellom kretsprosessens minste og største temperatur.

(32)

Eks: Kretsprosess med to isotermer og to isokorer, idæll gass. Bestem virkningsgraden. (Anta varmekraftmaskin.)



$$Q_{ab} = nRT_2 \ln \frac{V_b}{V_a} > 0$$

$$Q_{bc} = \Delta U_{bc} = C_V (T_1 - T_2) < 0$$

$$Q_{cd} = nRT_1 \ln \frac{V_a}{V_b} < 0$$

$$Q_{da} = \Delta U_{da} = C_V (T_2 - T_1) > 0$$

$$W = Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{cd} + Q_{da} = Q_{ab} \left(1 - \frac{T_1}{T_2}\right)$$

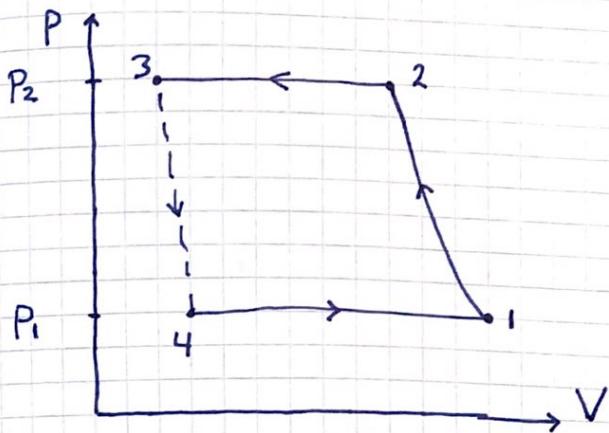
$$\text{Tilført varme: } Q = Q_{ab} + Q_{da} = Q_{ab} \left(1 + \frac{Q_{da}}{Q_{ab}}\right)$$

$$\Rightarrow \eta = \frac{W}{Q} = \frac{1 - T_1/T_2}{1 + Q_{da}/Q_{ab}} < \eta_C = 1 - \frac{T_1}{T_2}$$

- Vi beniser senere at Carnotprosessen har optimal virkningsgrad.
- Hvis $b \rightarrow c$ og $d \rightarrow a$ skal være reversible prosesser, må vi ha "uendelig mange" varmereservoarer med temp. mellom T_1 og T_2 .

Eks: Varmepumpe / kjøleskap på laben

(33)



$$Q_{12} = 0 \quad (\text{reversibel adiabatisk kompresjon})$$

$$Q_{23} = H_3 - H_2 = \text{varme avgitt fra kjølemediet til høytemperaturreservoaret} \quad (\text{kondensasjon})$$

$$Q_{34} = 0 \quad (\text{irreversibel adiabatisk utvidelse})$$

$$H_4 = H_3 \quad (\text{isentalpisk prosess})$$

$$Q_{41} = H_1 - H_4 = \text{varme tilført kjølemediet fra lavtemperaturreservoaret} \quad (\text{fordamping})$$

$$\begin{aligned} W &= Q_{23} + Q_{41} = H_3 - H_2 + H_1 - H_4 = H_1 - H_2 \\ &= \text{netto arbeid utført av kjølemediet} \end{aligned}$$

Effekt faktorene blir dermed bestemt kun av entalpidifferanser:

$$\text{Varmepumpe: } \varepsilon_v = |Q_{23}/W| = \frac{H_2 - H_3}{H_2 - H_1}$$

$$\text{Kjøleskap: } \varepsilon_k = |Q_{41}/W| = \frac{H_1 - H_3}{H_2 - H_1}$$

3. Termodynamikkens 2. lov [LHL 16; YF 20]

(34)

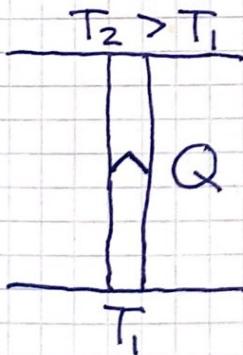
3.1 Energibevarelse er ikke alt [LHL 16.1 ; YF 20.5]

Kelvin og Clausius formulerete 2. hovedsetning på ulike måter. Men vi skal se at de to formuleringene er ekvivalente.

Kelvin: Det er umulig å konstruere en kretsprosess slik at nettoresultatet er at varme avgis fra et varmereservoar og omsettes fullt ut i arbeid.

Clausius: Det er umulig å konstruere en kretsprosess slik at nettoresultatet er at en varmemengde avgis fra ett varmereservoar og absorberes av et annet med høyere temperatur.

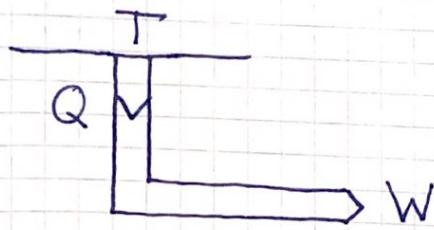
Skjematisk :



er umulig (C)

Opplagt, basert på all erfaring.

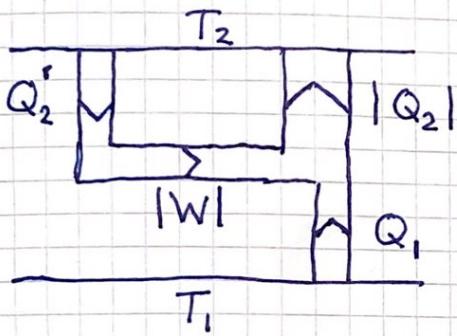
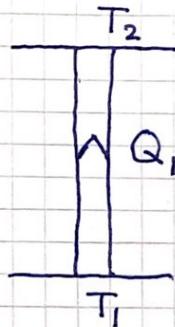
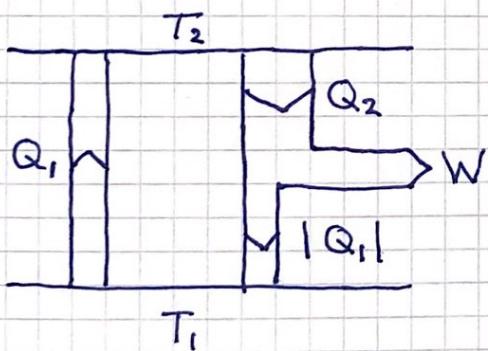
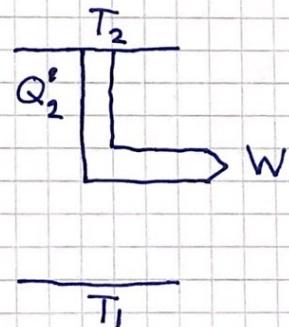
(35)



er umulig (K)

Vi viser at dersom Kelvins kretsprosess er mulig, er også Clausius sin mulig, og omvendt. Dvs

$$\bar{K} \Leftrightarrow \bar{C}$$

 \Rightarrow  \bar{K} + kjøleskap \bar{C}  \Rightarrow  \bar{C} + varmekraftmaskin \bar{K}

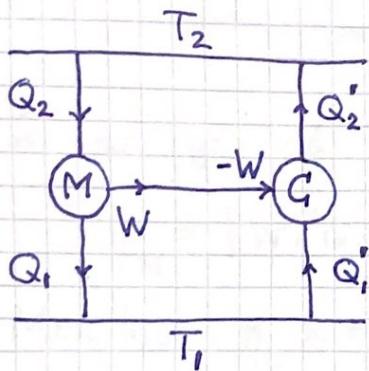
Dvs $\bar{K} \Leftrightarrow \bar{C}$: hvis Kelvin tar feil, tar også Clausius feil, og omvendt.

Derved: $K \Leftrightarrow C$; hvis Kelvin har rett, har også Clausius rett, og omvendt.

3.2 Carnots teorem [LHL 16.2; YF 20.6]

- Carnotprosessens virkningsgrad $\eta_c = 1 - T_1/T_2$ er optimal.
- Virkningsgraden $\eta_c = 1 - T_1/T_2$ er uavhengig av typen arbeidssubstans.

Beweis:



- G = reversibel Carnotmaskin med ideell gass som arbeidssubstans. Virkningsgrad $\eta_c = 1 - T_1/T_2$ huis den brukes som varmekraftmaskin. Her brukt som varmepumpe.

- M = en helt vilkårlig varmekraftmaskin, gjerne irreversibel, og gjerne med noe annet enn ideell gass som arbeidssubstans.
- Vi ser at netto resultat er kun varmeoverføring mellom de to varmereservoarene. Ifølge andre hovedsetning er da

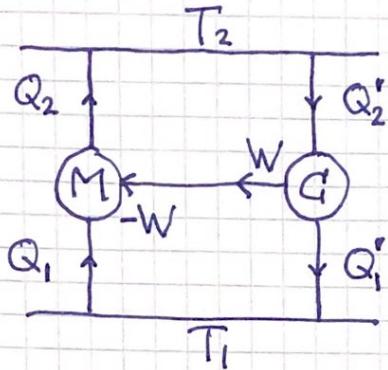
$$\Delta Q = Q_2 + Q'_2 = |Q_2| - |Q'_2| \geq 0$$

$$\text{Dermed;} |Q_2| \geq |Q'_2| \text{ dus } |W/Q_2| \leq |W/Q'_2|$$

$$\text{Med andre ord, } \eta_M \leq \eta_c$$

(37)

- Anta så at M også er reversibel, dvs den er en Carnotmaskin, men arbeidssubstansen er hva som helst. Da kan både M og G reverseres:



2. Lov gir nå $|Q'_2| \geq |Q_2|$, dvs

$$\eta_M = |W/Q_2| \geq \eta_C = |W/Q'_2|$$

Men hvis $\eta_C \geq \eta_M$ og $\eta_M \geq \eta_C$ må vi ha $\eta_M = \eta_C$.

Dvs: Alle reversible Carnotmaskiner, uansett arbeidssubstans (dvs type system), har optimal virkingsgrad $\eta_C = 1 - T_1/T_2$