

[H&S] Kap.11. (1. hovedsetning.)
Kretsprosesser.

Forelest tidligere:

- 11.1 Energibevarelse: 1. hovedsetning Y&F 19.1-4
- 11.3 Arbeid og (p, V) -diagram Y&F 19.2
- 11.5 Gassers C_p og C_V Y&F 19.7

Foreleses nå:

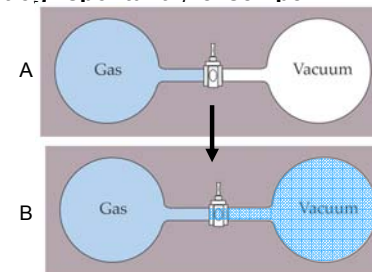
- 11.2 Reversible prosesser Y&F 20.1
- 11.4 Kretsprosesser, inkl. 11.7 Carnotprosessen Y&F 20.6
- 11.6 Adiabatiske prosesser Y&F 19.8

Reversible prosesser:

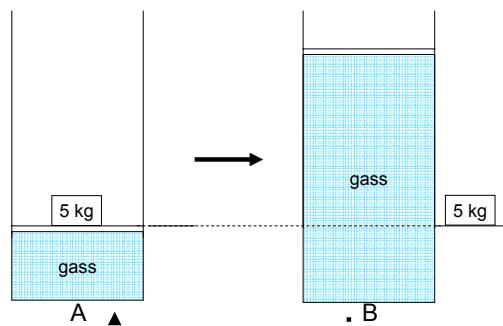
Termisk likevekt under hele prosessen
Langsomt og kontrollert

Irreversible prosesser:

Ikke termisk likevekt under prosessen
Raskt og "spontan", eksempel:



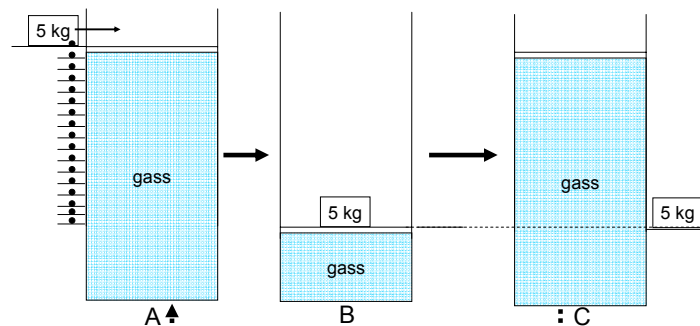
Irreversibel prosess.



Retur til A kun ved å påføre arbeid (løfte opp 5kg-loddet)

Ang. spørsmål forrige tirsdag:

Irreversibel prosess 2

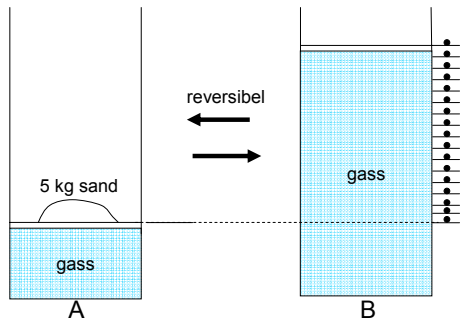


Retur til A kun ved å påføre arbeid (løfte opp 5kg-loddet)

Reversibel ved å fordele 5kg på "hyller".

Reversibel prosess:

∞ mange hyller med infinitesimale sandkorn



Retur til A ved å skyve sandkornene tilbake (ingen arbeid påført)

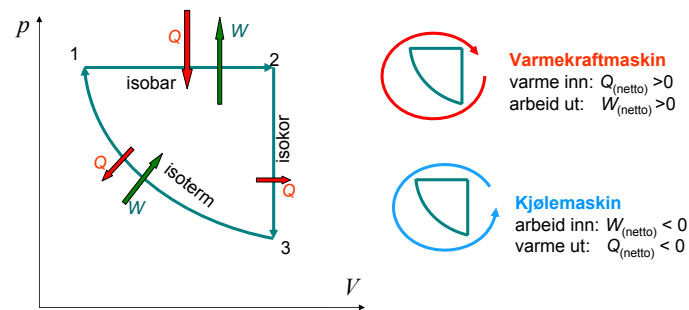
Kretsprosess: Start = Slutt

$$U_1 = U_1$$

$$\Delta U = 0$$

$$Q_{(\text{netto})} = W_{(\text{netto})}$$

Eksempel:



Adiabatisk prosesser [H&S 11.6, Y&F 19.8]

- Ingen varmeutveksling med omgivelser: $Q = 0$
- 1. lov: $\Delta U = Q - W = -W$
Dvs. alt arbeid gjøres på bekostning av indre energi

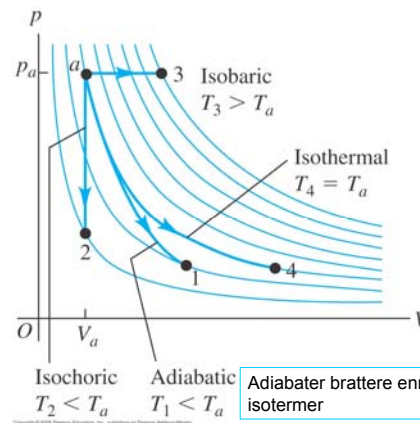
- Adiabatlikningen ideell gass:

$$pV^\gamma = \text{konstant}$$

$$TV^{\gamma-1} = \text{konstant}$$

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

Adiabatisk prosess i tilstandsdiagram



Y&F Figure 19.16

Eks 1. Kretsprosess med adiabat
 $\Delta U = 0$
 $Q_{(netto)} = W_{(netto)}$

$W_{31} = -C_V \cdot n(T_1 - T_3) = -\frac{3}{2}nRT_1 \left(1 - \left(\frac{1}{2}\right)^{2/3}\right)$
 Eller mer arbeidssomt:
 $W_{31} = \int_3^1 p dV = p_1 V_1^\gamma \int_3^1 V^{-\gamma} dV$
 $= p_1 V_1^\gamma \frac{1}{1-\gamma} \left[V_1^{1-\gamma} - V_3^{1-\gamma} \right]$
 $= p_1 V_1^\gamma \frac{1}{1-\gamma} \left[1 - \left(\frac{V_3}{V_1}\right)^{1-\gamma} \right]$
 $= -\frac{3}{2}nRT_1 \left(1 - \left(\frac{1}{2}\right)^{2/3}\right)$

Eks 2. Adiabatlikning i atmosfæren

Luft stiger 100 m og utvider seg adiabatisk.
 Hvor mye synker tempen?
 Oppgitt: $T_0 = 0 \text{ }^\circ\text{C} = 273 \text{ K}$
 $p_0 = 1,00 \text{ atm} = 760 \text{ mm Hg}$
 $\Delta p = -0,013 \text{ atm} = -10 \text{ mm Hg per } 100 \text{ m opp}$
 Toatomig gass: $\gamma = 7/5$

$T^\gamma p^{1-\gamma} = T_0^\gamma p_0^{1-\gamma}$
 $T p^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} = T_0 p_0^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}$
 $T = T_0 \left(\frac{p}{p_0}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} = 273,0 \text{ K} \cdot \left(\frac{750}{760}\right)^{\frac{2}{7}} = 272,0 \text{ K}$

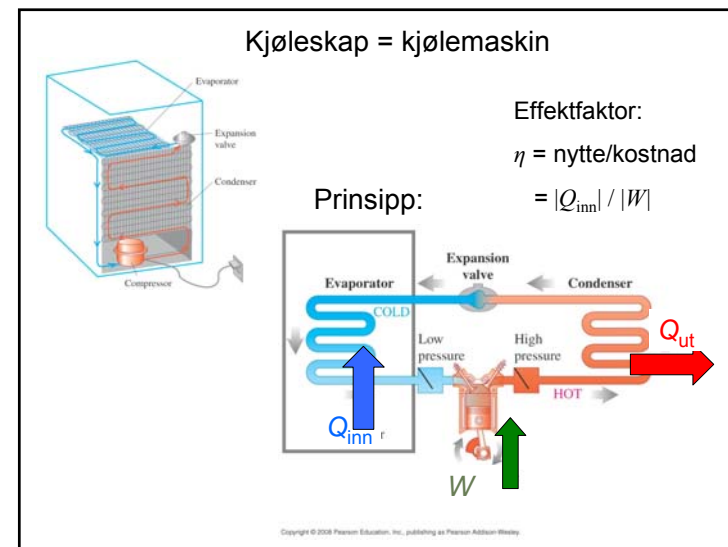
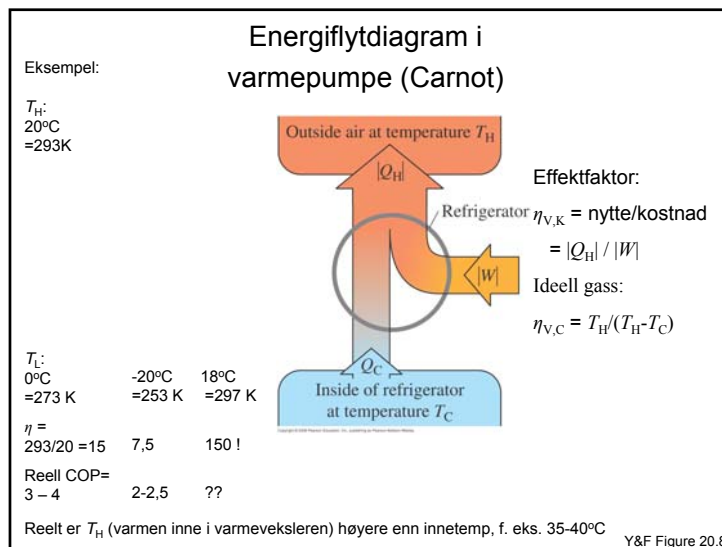
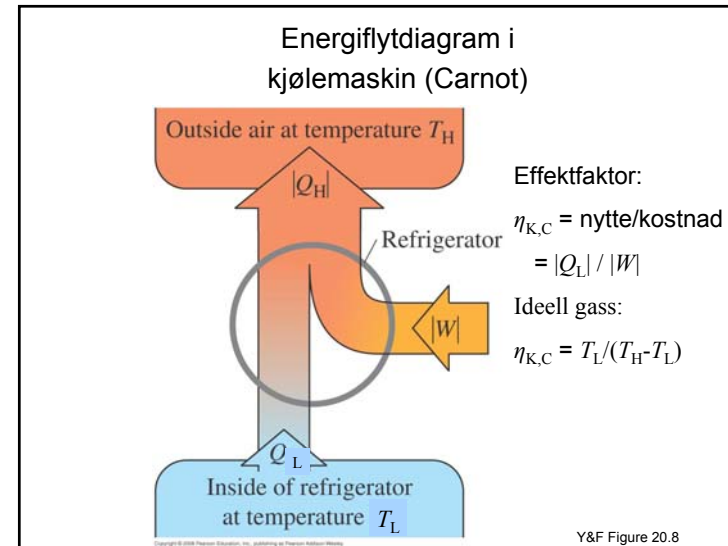
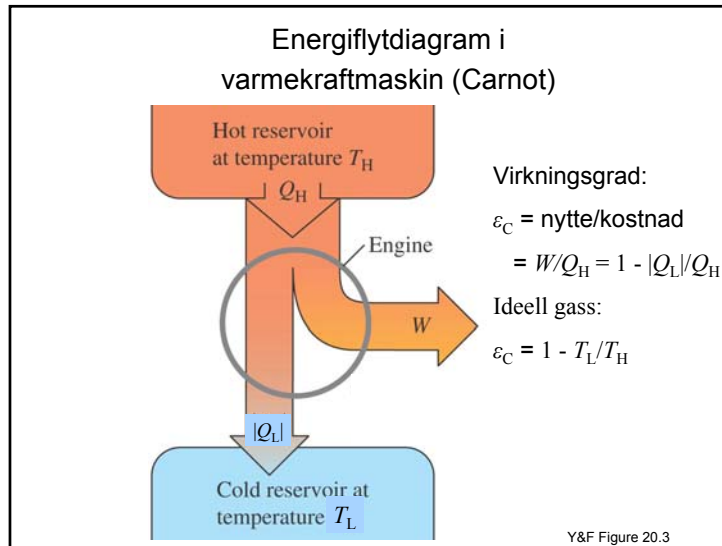
Dvs. $\Delta T = -1 \text{ K per } 100 \text{ m h\ddot{o}yde}$
 Mer realistisk:
 $\Delta T = -1 \text{ K per } 150 \text{ m h\ddot{o}yde}$

Varmekraftmaskiner

- 1698: Thomas Savery: Heissystem i gruver
- 1712: Thomas Newcomen: Dampmaskin (ineffektiv)
- 1765: James Watt: Mer effektiv dampmaskin
- 1769: Første dampdrevne kjøretøy
- 1803: Første dampdrevne lokomotiv
- 1829: George Stephenson "The rocket"
- 1876: Nikolaus A. Otto: 4-taktsmotor (bensin)
- 1824: Sadi Carnot: Carnotsyklus (teoretisk optimale maskin)

Prinsipp dampmaskin Virkningsgrad:
 $\epsilon = \text{nytte/kostnad} = W/Q_{\text{inn}}$

Simulering dampmaskin: <http://www.howstuffworks.com/steam1.htm>



Otto-syklus.
Nikolaus A. Otto bygde i 1876
den første fungerende 4-taktsmotor (bensinmotor)

$\epsilon_{\text{Otto}} = 1 - 1/r^{\gamma-1}$
 Med $r = V_2/V_1 =$
 kompresjonsforhold

[H&S] Kap.11: 1. hovedsetning. Kretsprosesser.

Gjennomgått i kap. 8+9:
 11.1 Energiebevarelse: 1. hovedsetning
 11.3 Arbeid og (p, V) -diagram
 11.5 Gassers C_p og C_v

Nå:
 Reversible prosesser:
 Termisk likevekt under hele prosessen: kurver på likevektsflater.
 Langsomt og kontrollert. Tilnærmet umulig i praksis, men likevel svært viktig.

Kretsprosess: Start = Slutt $\Delta U = 0$ $Q_{\text{(netto)}} = W_{\text{(netto)}}$
 Virkningsgrad $\epsilon = \text{nytte/kostnad} = W/Q_{\text{inn}}$
 Kjølefaktor (effektfaktor): $\eta_K = \text{nytte/kostnad} = |Q_{\text{inn}}| / |W|$

Isokor: $V = \text{konst.}$ $W = 0$; $Q = \Delta U = C_v \Delta T$
 Isobar: $p = \text{konst.}$ $W = p(V_2 - V_1)$; $Q = C_p (T_2 - T_1)$
 Isoterm: $T = \text{konst.}$ $W = nRT \ln(V_2/V_1)$ Id.gass: $\Delta U = 0$; $Q = W$
 Adiabat: Ingen varmeutveksling med omgivelser: $Q = 0 \Rightarrow \Delta U = -W$
 Dvs. alt arbeid gjøres på bekostning av indre energi.
 $W = -\Delta U = -C_v n (T_2 - T_1) = -1/(\gamma-1) (p_2 V_2 - p_1 V_1)$
 Prosesslikninger id. gass: $pV^\gamma = \text{konst.}$ $TV^{\gamma-1} = \text{konst.}$ $T^\gamma p^{1-\gamma} = \text{konst.}$

Carnotprosessen:
 Mest effektive prosess mellom to temperaturer T_H og T_L ,
 To isotermene og to adiabater.
 $\epsilon_C = \epsilon_{\text{max}} = 1 - T_L/T_H$
 $\eta_K = \eta_{\text{max}} = T_L/(T_H - T_L)$

”Varmens mekaniske ekvivalent” gir lite varme:

Eks:
 1000 m vannfall for 1 liter vann (1 kg) gir utløst høydeenergi:

$$V = mgh$$

$$= 1 \text{ kg} \cdot 9,8 \text{ m/s}^2 \cdot 1000 \text{ m}$$

$$= 9,8 \text{ kJ}$$

Hvis denne energien brukes til å varme opp vannet:
 Varmekap $= C = 4,2 \text{ kJ/(kg K)}$
 $\Rightarrow \text{Temp.økning} = \Delta T = 9,8/4,2 \text{ K} = 2,4 \text{ K}$

M.a.o.:
 3°C avkjøling gir ut mer energi enn fall 1000 m

Høyverdig energi
 ($\approx 100\%$ utnyttelse til mekanisk energi):

- Oppspent fjær
- Pot.en. i vannmagasin
- Elektrisk energi i batteri og lignende

Lavverdig energi
 (0-60% utnyttelse til mekanisk energi):

- Varme, f.eks. i vannet i vannmagasin eller i sjøvann

Store mengder, men vanskeligere å overføre til mekanisk energi.

- Mulighetene beskrevet i **2. hovedsetning**
- Gjøres i **varmekraftmaskin**
- Mulighetene måles med **entropi**