

## Notater til forelesningene i BIT 390 Energifysikk 31.08 2011

Tillegg og kommentarer til læreboken *Fysikk og energiresurser* av Øyvind Holter, Finn Ingebretsen og Hugo Parr (3. utgave, 2010).

### 1.4.3

For å presisere: For en *vilkårlig* kjølemaskin definerer vi kjølefactoren (ytelseskoeffisienten) som:

$$K = \frac{Q_L}{W} = \frac{Q_L}{Q_H - Q_L}, \quad (1.31a)$$

der  $Q_L$  er varmen absorbert fra det kalde reservoaret,  $Q_H$  varmen avgitt til det varme. Vi har da at  $K$  må være mindre enn verdien for en reversibel syklisk prosess som arbeider mellom de samme varmereservoarene med temperaturene  $T_H = T_0 > T_L = T_0 - \Delta T$  ( $\Delta T = T_H - T_L > 0$ ). For en *reversibel* prosess gjelder Kelvins definisjon av absolutt temperatur,  $Q_H/Q_L = T_H/T_L$ , så vi har:

$$K < K_{max} = \frac{T_L}{T_H - T_L} = \frac{1}{\frac{T_H}{T_L} - 1} = \frac{T_0}{\Delta T} - 1. \quad (1.31b)$$

Hvis kjølemaskinen blir brukt som varmpumpe, får vi tilsvarende varmefactoren som:

$$V = \frac{Q_H}{W} = \frac{Q_H}{Q_H - Q_L} = K + 1, \quad (1.32a)$$

og vi har:

$$V < V_{max} = \frac{T_H}{T_H - T_L} = \frac{1}{1 - \frac{T_L}{T_H}} = \frac{T_0}{\Delta T}. \quad (1.32b)$$

### 1.5

Varmen en varmpumpe gir kan skrives, fra lign. (1.31a) og (1.32a):

$$Q_H = VW = (K + 1)W = W + KW.$$

I denne summen er  $W$  bidraget fra den tilførte eksergien alene. Dersom vi ikke har noen varmpumpe, men bare en ovn, er  $Q_H = W$ . Bidraget til oppvarmingen som skyldes varmpumpen er følgelig  $KW$ , og er bestemt av kjølefactoren alene for en gitt eksergitilførsel  $W$ . Av lign. (1.31b) ser vi at  $K_{max}$  blir større jo nærmere forholdet  $T_H/T_L$  er 1, dvs jo mindre  $\Delta T$  er.

#### Tillegg til 1.5.

Den sentrale komponenten i kjølesyklusen i fig. 1.8 er ekspansjonsventilen, D. Fra termodynamikken [A1, avsnitt 6.4] vet vi at når en gass eller væske ekspanderer fritt, er (den spesifikke/molare) entalpien,  $H$ , bevart. Dette betyr at sammenhengen mellom  $T$  og  $p$  er bestemt av *Joule-Thomson-koeffisienten*:

$$\mu = \left( \frac{\partial T}{\partial p} \right)_H \approx \left( \frac{\Delta T}{\Delta p} \right)_H.$$

Hvis  $\mu > 0$  vil temperaturen falle når trykket faller, som er det vi ønsker for en kjølemaskin. Dersom  $\mu < 0$  vil  $T$  i stedet stige i ekspansjonsventilen.

For en ideal gass gjelder *Joules lov*, som sier at den molare (og den spesifikke) indre energien bare avhenger av  $T$ ,  $U = U(T)$ . Dette betyr at det samme gjelder for  $H$  siden  $pV = nRT = RT$  for  $n = 1$  mol, så:

$$H = U(T) + pV = U(T) + RT = H(T).$$

Følgelig er  $\mu = 0$  for en ideal gass. For reelle gasser er imidlertid  $\mu \neq 0$ . Opp til en karakteristisk temperatur, *inversjonstemperaturen*  $T_i$ , er  $\mu > 0$ , mens for høyere temperaturer er  $\mu < 0$ . For de aller fleste gasser, inklusive luft, er  $T_i$  langt høyere enn romtemperaturen ( $T_i = 386^\circ\text{C}$  for luft), og de kan altså anvendes som arbeidssubstanser i kjølemaskiner. Et viktig unntak er hydrogen, som har  $T_i = -68^\circ\text{C}$ . For fryseanlegg og kjøleskap er det viktig å finne gasser med høye verdier av  $\mu$  som arbeidssubstans, mens for de fleste varmpumper for oppvarming av bygninger brukes luft av praktiske årsaker.

### 1.6.1

Legg merke til at i dette avsnittet er definisjonen av virkningsgrad,  $\eta$ , og eksergivirkningsgrad,  $\epsilon$ , generalisert utover anvendelsen på varmekraftmaskiner. Dette er OK, så lenge vi innser at det ikke gir mening å sammenligne en slik generalisert  $\eta$  med noen reversibel  $\eta_{Rev}$ . Den prosessen vi betrakter trenger ikke engang å ha noen reversibel analog, som f. eks. i tilfellet av en varmeovn.