

## Megoldott termodinamika feladatok 5.

**2. feladat\*.** A Carnot-körfolyamatban a magasabb,  $T_2$  hőmérséklethez tartozó hőtartállyal kapcsolatban levés során zajló tágulás alatt  $Q_{\text{fel}}$  hőt vesz fel a rendszer, a  $T_1$  hőmérsékleten zajló összenyomás során  $Q_{\text{le}}$  nagyságú hőt ad le. A rendszer által végzett mechanikai munka a körfolyamatban  $Q_{\text{fel}} - Q_{\text{le}}$ , s hatásfok  $\eta_C = (Q_{\text{fel}} - Q_{\text{le}})/Q_{\text{fel}}$ , s erről tudjuk hogy a hőmérsékletekkel kifejezve  $\eta_C = 1 - T_1/T_2$ .

A visszafelé hajtott Carnot-gépben (hűtőgépben) a folyamat iránya és az előjelek megváltoznak. A magas hőmérsékletű szakaszon hőt ad le a rendszer, jelöljük ennek nagyságát  $Q_{\text{lead}}$ -dal, s nyilván  $Q_{\text{lead}} = -Q_{\text{fel}}$ . A kisebb,  $T_1$  hőmérsékleten hőt von el a rendszer a környezettől, hiszen hűt, aminek nagyságát jelöljük  $Q_{\text{elvon}}$ -nal,  $Q_{\text{elvon}} = -Q_{\text{le}}$ . A rendszeren végzett munka ebben a körfolyamatban  $W = Q_{\text{lead}} - Q_{\text{elvon}}$ .

Ezeket a Carnot-hatásfok hőmenyiségekkel kifejezett alakjába helyettesítve

$$\eta_C = \frac{Q_{\text{lead}} - Q_{\text{elvon}}}{Q_{\text{lead}}} = \frac{W}{Q_{\text{lead}}}.$$

Ebből

$$Q_{\text{lead}} = \frac{1}{1 - \eta_C} Q_{\text{elvon}}.$$

Másrészt

$$Q_{\text{elvon}} = \frac{1 - \eta_C}{\eta_C} W.$$

Megjegyzés: a hűtőgép *jósági tényezőjét* az elvont hő és a rendszeren végzett munka (az elektromos fogyasztás) hányadosaként érdemes definiálni, ami:

$$\text{hűtőgép jósági tényező} = \frac{Q_{\text{elvon}}}{W} = \frac{1 - \eta_C}{\eta_C}.$$

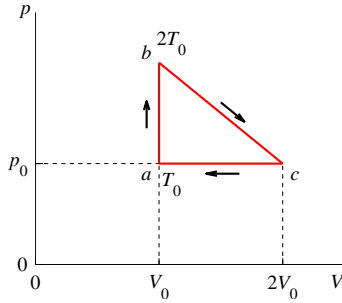
Ez  $\eta_C < 1/2$ -re (ami a gyakorlatban előforduló adatokkal mindig igaz) nagyobb, mint 1, az elektromos energiánál *több* fordítódik hűtésre.

A  $T_2 = 300$  K,  $T_1 = 250$  K konkrét adatokkal,  $\eta_C = 1/6$ ,  $Q_{\text{lead}} = 6/5 Q_{\text{elvon}}$ ,  $Q_{\text{elvon}} = 5$  W, vagyis az elvont hő 1,2-szerese adódik át a környezetnek, a befektetett munka ötszöröse(!) a hőelvonás. Ha ez utóbbi 10 J, a befektetett munka csak 2 J.

**5. feladat\*.** A hőpumpa is hűtőgép, csak esetében a lényeges mennyiség nem az elvont hő, hanem a háznak *leadott* hő. Ezért definálják a jósági tényezőjét  $Q_{\text{lead}}/W$ -ként. A **2. feladat** jelölése alapján ez éppen a Carnot-hatásfok reciproka:

$$\text{hőpumpa jósági tényező} = \frac{Q_{\text{lead}}}{W} = \frac{1}{\eta_C}.$$

Mivel ez az érték 15, a leadott hő a befektetett munka 15-szöröse, vagyis ha az áramot közvetlenül használnánk melegítésre, pl. hőszugárzóval, akkor 15-ször annyit kellene fizetnünk az ugyanannyira meleg szobáért.



1. ábra. 7. feladat.

Ha a ház hőmérséklete  $T_2 = 300$  K, akkor a hőpumpához használt hideg hőtartály hőmérsékletét  $T_1$ -gyel jelölve,  $\eta_c = (T_2 - T_1)/T_2$ , de a jóságági tényező ennek reciproka, ezért írhatjuk, hogy

$$15 = \frac{T_2}{T_2 - T_1} = \frac{300}{300 - T_1},$$

amiből  $T_1 = 280$  K, azaz  $7^\circ\text{C}$ . A hőpumpa hideg hőtartályának rendszerint a talajt választják jó néhány méter mélységben, aminek télen is kb. ekkora a hőmérséklete.

**7. feladat\*** Határozzuk meg először a sarokpontok termodinamikai adatait. A legfelső pont nyomása az állapotegyenletből:  $p = 2RT_0/(V_0 - b) - a/V_0^2$ . Mivel a derékszögű csúcsnál levő pont nyomása  $p_0 = RT_0/(V_0 - b) - a/V_0^2$ , a nyomáskülönbség, mely majd a munkához lesz szükséges,  $p - p_0 = RT_0/(V_0 - b)$ . A jobb szélső pont  $T$  hőmérséklete ugyancsak az állapotegyenletből következik, hiszen ott a térfogat  $2V_0$ :

$$\begin{aligned} RT &= (p_0 + \frac{a}{(2V_0)^2})(2V_0 - b) = (\frac{RT_0}{V_0 - b} - \frac{3}{4} \frac{a}{V_0^2})(2V_0 - b) = \\ &= \frac{RT_0 2V_0}{V_0 - b} - \frac{3}{2} \frac{a}{V_0} - \frac{RT_0 b}{V_0 - b} + \frac{3}{4} \frac{ab}{V_0^2}. \end{aligned}$$

A belső energia különbséghez szükségünk lesz a hőmérsékletkülönbségre:

$$T - T_0 = T - T_0 \frac{V_0 - b}{V_0 - b} = \frac{T_0 V_0}{V_0 - b} - \frac{3}{2} \frac{a}{RV_0} + \frac{3}{4} \frac{ab}{RV_0^2}.$$

Mivel  $a \cdot b$  nagyon kicsi, a továbbiakban az utolsó tagot nem írjuk ki.

A hatásfok  $\eta = W/Q_{\text{fel}}$ , ehhez csak a körfolyamat során felvett hőt, ill. az ezalatt végzett munkát kell meghatározni. Utóbbi egyszerűen a háromszög területe:  $W = V_0(p - p_0)/2 = RT_0 V_0 / (2(V_0 - b))$ . Hőfelvételt az  $a \rightarrow b$  és  $b \rightarrow c$  szakaszokon várunk.

Az  $a \rightarrow b$  szakaszon a térfogat nem változik, a gáz nem végez munkát, ezért a felvett hő a belső energia megváltozásából adódik. Egy mól van der Waals-gáz

termikus állapotegyenlete  $U = C_V T - a/V$ , de mivel a térfogat állandó,  $Q_1 = C_V(2T_0 - T_0) = C_V T_0$ ,

A  $b \rightarrow c$  szakaszon a gáz végez munkát, ami a háromszög és az alatta levő téglalap (vagy a megfelelő trapéz) területe:

$$W_{\text{gáz}} = V_0 \frac{p - p_0}{2} + V_0 p_0 = \frac{V_0 R T_0}{2(V_0 - b)} + \frac{V_0 R T_0}{(V_0 - b)} - \frac{a}{V_0} = \frac{3V_0 R T_0}{2(V_0 - b)} - \frac{a}{V_0}.$$

A belső energia változása  $\Delta U = C_V(T - 2T_0) - a/(2V_0) + a/V_0 = C_V(T - 2T_0) + a/(2V_0)$ . Az ezen a szakaszon felvett hő  $Q_2 = \Delta U + W_{\text{gáz}}$ .

A teljes felvett hő tehát

$$Q_{\text{fel}} = Q_1 + Q_2 = C_V(T - T_0) + \frac{a}{2V_0} + \frac{3V_0 R T_0}{2(V_0 - b)} - \frac{a}{V_0}.$$

A  $T - T_0$  mennyiséget behelyettesítve

$$Q_{\text{fel}} = C_V \left( \frac{T_0 V_0}{V_0 - b} - \frac{3}{2} \frac{a}{R V_0} \right) - \frac{a}{2V_0} + \frac{3V_0 R T_0}{2(V_0 - b)} = \left( C_V + \frac{3R}{2} \right) \frac{V_0 T_0}{V_0 - b} - (3C_V + R) \frac{a}{2R V_0}.$$

A határfok felírásakor kihasználjuk, hogy  $C_V = 3R/2$ , ezzel

$$\eta = \frac{W_{\text{gáz}}}{Q_{\text{fel}}} = \frac{\frac{V_0 R T_0}{2(V_0 - b)}}{\frac{3V_0 R T_0}{V_0 - b} - \frac{11}{4} \frac{a}{V_0}} = \frac{1}{6} \frac{1}{1 - \frac{V_0 - b}{3V_0 R T_0} \frac{11a}{4V_0}}.$$

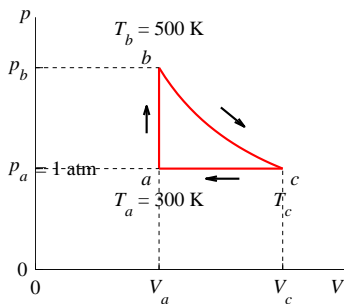
Ha ismét felhasználjuk, hogy  $a$  és  $b$  kicsi, szorzatuk elhanyagolható, ill. alkalmazzuk, az  $1/(1+x) \approx 1-x$  közelítést, akkor

$$\eta = \frac{1}{6} \left( 1 + \frac{11a}{12V_0 R T_0} \right).$$

Az ideális gázzal végzett körfolyamat határfoka  $1/6$ , a van der Waals-gázé tehát valamivel nagyobb, és a korrekció függ az  $a$  anyagi paramétertől és a  $V_0, T_0$  adatoktól is.

**9. feladat\*.** Először határozzuk meg a háromszög  $b$  pontjának nyomását, ahol a hőmérséklet  $T_b$ . Mivel a térfogat ugyanaz, mint az  $a$  pontban, ahol a nyomás  $p_a = 1$  atm, és izochor esetben  $p/T =$  állandó, írhatjuk, hogy  $p_b/T_b = p_a/T_a$ , amiből  $p_a = T_b/T_a \cdot p_a = 5/3 p_0 = 1,67$  atm. A  $c$  pontnak sem a térfogata, sem a hőmérséklete nem ismert, csak nyomása, ami  $p_a$ . Izobár állapotok között  $V/T =$  állandó, ezért igaz, hogy  $V_c = T_c/T_a \cdot V_a$ . Az adiabata egyenlete a nyomással és a hőmérséklettel kifejezve  $p^{(1-\kappa)/\kappa} T =$  állandó. A  $p_b$  és  $p_a$  nyomások között felírva,  $T_c = T_b(p_b/p_a)^{(1-\kappa)/\kappa} = T_b(T_b/T_a)^{(1-\kappa)/\kappa} = T_a(T_b/T_a)^{1/\kappa}$ .

Az  $a \rightarrow b$  szakaszon a gáz nem végez munkát, a hőfelvétel a belső energia megváltozásából adódik.  $n$  móltra  $\Delta U = nC_v(T_b - T_a) = Q_1$ . Másutt nem is történik



2. ábra. 9. feladat.

hőfelvétel,  $Q_{\text{fel}} = Q_1$ , mégis érdemes minden egyes szakaszra megadni a hőcserét, mert ezek előjeles összege a gáz által végzett teljes munka.

A  $b \rightarrow c$  szakasz az adiabatikus, hőcsere nincs,  $Q_2 = 0$ .

A  $c \rightarrow a$  szakasz izobár, azon tudjuk, hogy (kivételesen) létezik mólhő, ami éppen  $C_p$ . Az átadott előjeles hőmennyiség  $Q_3 = nC_p(T_a - T_c)$ .

A körfolyamat során a teljes hőátadás  $Q_1 + Q_2 + Q_3$ , ami egyben a gáz teljes munkája, azaz  $W_{\text{gáz}} = nC_V(T_b - T_a) + nC_p(T_a - T_c)$ .

A hatásfok

$$\eta = \frac{W_{\text{gáz}}}{Q_{\text{fel}}} = \frac{nC_V(T_b - T_a) + nC_p(T_a - T_c)}{nC_V(T_b - T_a)} = 1 - \frac{C_p}{C_V} \frac{T_c - T_a}{T_b - T_a} = 1 - \kappa \frac{T_c - T_a}{T_b - T_a}.$$

A kifejezés azt is illusztrálja, hogy a hatásfok általában független az anyagmennyiségtől (az  $n$  mólszám kiesett). A  $c$  pont hőmérsékletét a két adott hőmérséklettel kifejezve

$$\eta = 1 - \kappa \frac{((T_b/T_a)^{1/\kappa} - 1)}{T_b/T_a - 1}.$$

Mivel  $C_V = 3R/2$ ,  $\kappa = 5/3$ , az adatok szerint  $T_b/T_a$  szintén  $5/3$ , ezzel

$$\eta = 1 - \frac{5}{3} \frac{((5/3)^{3/5} - 1)}{2/3} = 1 - \frac{5}{2} ((5/3)^{3/5} - 1) = 0,1.$$

A  $T_b$  és  $T_a$  hőmérsékletek között zajló Carnot-folyamat hatásfoka  $\eta_C = 1 - T_a/T_b = 1 - 3/5 = 0,4$ . Ez illusztrálja az általános törvényt, miszerint minden körfolyamat hatásfoka kisebb, mint a folyamat maximális és minimális hőmérsékletei között zajló Carnot-folyamaté.