Tec. Industrial 2n Batx. Prin. termodinàmi&aArroyo (aarroyo+batx@stjosep.org)

Exercici 1

Fem directament

$$\Delta L = L_0 \cdot \alpha \cdot \Delta T = 800 \cdot 13 \cdot 10^{-6} \cdot 400 = 4,26 \, mm$$

per tant

$$L = L_0 + \Delta L = 800 + 4,26 = 804,26 \, mm$$

Exercici 2

A partir de la llei del gas ideal

$$pV = nRT$$

i tenint en compte que es tracta d'un procés a volum constant (el de la bombona), podem escriure

$$p_1V_1 = nRT_1 \qquad p_2V_1 = nRT_2$$

dividint les equacions

$$\frac{p_1 V_1}{p_2 V_1} = \frac{nRT_1}{nRT_2}$$

tenim

$$p_2 = p_1 \frac{T_2}{T_1} = 303 \cdot \frac{273 + 600}{273 + 20} = 902, 8 \, kPa$$

on hem posat la pressió en kPa per comoditat i la temperatura en K (això és necessari).

* * *

Exercici 3

a) Considerem una hora de temps per fixar el càlcul, llavors, per la potència mínima

$$450\,\mathrm{g}\cdot\frac{1\,\mathrm{kg}}{10^3\,\mathrm{g}}\cdot\frac{49,61\,MJ}{1\,\mathrm{kg}}=22,324\,MJ$$

$$P_{min} = \frac{E_{min}}{3600} = \frac{22,324 \cdot 10^6}{3600} = 6,2 \, kJ$$

fem un càlcul semblant per trobar la potència màxima

$$800 \, \text{g} \cdot \frac{1 \, \text{kg}}{10^3 \, \text{g}} \cdot \frac{49,61 \, MJ}{1 \, \text{kg}} = 39,688 \, MJ$$

$$P_{max} = \frac{E_{max}}{3600} = \frac{39,688 \cdot 10^6}{3600} = 11,024 \, kW$$



Tec. Industrial 2n Batx. Prin. termodinàmi&aArroyo (aarroyo+batx@stjosep.org)

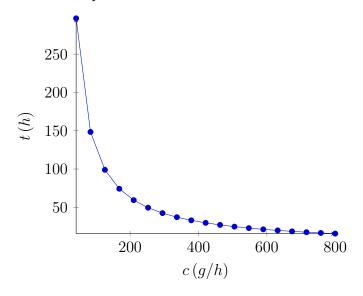
b) La durada màxima de la bombona es donarà amb el consum mínim, llavors

$$12,5 \, \text{kg} \cdot \frac{10^3 \, \text{g}}{1 \, \text{kg}} \cdot \frac{1 \, h}{450 \, \text{g}} = 27,78 \, h = t_{max}$$

c) Podem escriure $12500 = c \cdot t$, d'on

$$t = \frac{12500}{c}$$

que és l'equació d'una hipèrbola



d)
Plantegem un factor de conversió

$$10 \, \text{h} \cdot \frac{800 \, \text{g}}{1 \, \text{h}} \cdot \frac{1 \, \text{kg}}{10^3 \, \text{g}} \cdot \frac{2,96 \, kg \, CO_2}{1 \, \text{kg}} = 23,68 \, kg \, CO_2$$

aquest càlcul és per una bombona, llavors

$$m_{CO_2} = 23,68 \cdot 3 = 71,04 \, kg \, CO_2$$



Exercici 4

a) L'energia consumida (provinent de diferents fonts) es pot calcular com

$$E_{cons} = P_{cons} \cdot t = 30 \cdot 0,75 \cdot 12 \cdot 365 = 98550 \, kWh$$

on hem tingut en compte que el consum va variant al llarg del dia (no és sempre el mateix), i això està representat en el 75% de consum mitjà. En el Sistema Internacional tindrem

$$98550 \text{ kWh} \cdot \frac{3.6 \cdot 10^6 J}{1 \text{ kWh}} = 3.548 \cdot 10^{11} J$$

b) Tenint en compte que de l'energia calculada a l'anterior apartat el 15% ha de provenir de les plaques solars i el consum mitjà, podem escriure

$$P_{foto} = \frac{15}{100} \cdot 0,75 \cdot P_{cons} = \frac{15}{100} \cdot 0,75 \cdot 30 = 3,375 \, kW$$

c) La potència que arriba a la placa val

$$P_{incident} = 1000 \, \frac{W}{m^2} \cdot 1,45 \, m^2 = 1450 \, W$$

Calculem el rendiment a partir de la potència anterior i la que ella entrega a la xarxa

$$\eta = \frac{P_{placa}}{P_{incident}} = \frac{194}{1450} = 0,1338 = 13,38\%$$

d) Per trobar el nombre de plaques necessàries fem

$$\frac{3,375 \cdot 10^3}{194} = 17,396$$

llavors calen $n_p = 18$ plaques.

e) En un any les 18 plaques solars generen una energia

$$E = n_p \cdot P_{placa} \cdot t = 18 \cdot 0,194 \, kW \cdot 12 \, h \cdot 365 = 15295 \, kWh$$

que si fossin d'origen convencional correspondrien a

$$\Delta m = 15295 \text{ kWh} \cdot \frac{241 \text{ g CO}_2}{1 \text{ kWh}} = 3,686 \cdot 10^6 \text{ g CO}_2 = 3,686 \text{ t CO}_2$$



Exercici 5

a) Podem calcular directament a partir de les dades de l'exercici

$$\eta_{alt} = \frac{P_{elec}}{P_{mot}} = \frac{5, 5}{7, 457} = 0,7376 = 73,76 \,\%$$

b) Plantegem un factor de conversió per trobar el consum demanat

$$\frac{14 \, \text{K}}{13 \, h} \cdot \frac{0.85 \, \text{kg}}{1 \, \text{K}} \cdot \frac{10^3 \, g}{1 \, \text{kg}} = 915,385 \, g/h$$

c) Necessitem calcular la potència consumida pel motor

$$915,385 \frac{9}{1} \cdot \frac{1}{10^3} \frac{1}{9} \cdot \frac{44,8}{1} \frac{MJ}{1} \cdot \frac{10^6}{1} \frac{J}{1} \cdot \frac{1}{3600} \cdot \frac{1}{s} = 11,39 \, kW$$

llavors, el rendiment demanat val

$$\eta_{mot} = \frac{P_{mot}}{P_{cons}} = \frac{7,457}{11,39} = 0,6547 = 65,47 \%$$

d) Finalment, la potència dissipada es pot calcular com

$$P_{diss} = P_{cons} - P_{elec} = 11,39 - 5,5 = 5,89 \, kW$$

Exercici 6

Calculem l'emissió de CO_2 que correspon a les estufes

$$4 \cdot \frac{600\,\mathrm{g}}{\mathrm{h}} \cdot \frac{8\,\mathrm{h}}{1\,\mathrm{d}ia} \cdot \frac{1\,\mathrm{kg}}{10^3\,\mathrm{g}} \cdot \frac{2,96\,\mathrm{kg}\,\mathrm{CO}_2}{1\,\mathrm{kg}} = 56,832\,\mathrm{kg}\,\mathrm{CO}_2$$

i ara, amb aquesta dada calculem la distància demanada

$$56,832 \, kg \, CQ_2 \cdot \frac{1 \, \mathcal{L}_{gasoil}}{2,79 \, kg \, CQ_2} \cdot \frac{100 \, km}{5,4 \, \mathcal{L} \, gasoil} = 377,22 \, km$$

Exercici 7

A partir de la llei del gas ideal

$$pV = nRT$$

i tenint en compte que és un procés a temperatura constant podem escriure

$$p_1V_1 = nRT_1 \qquad p_2V_2 = nRT_1$$



d'on igualant les equacions

$$p_1V_1 = p_2V_2$$

i

$$V_2 = V_1 \frac{p_1}{p_2} = 15 \cdot \frac{22 \cdot 10^6}{1013 \cdot 10^2} = 3,26 \cdot 10^3 L = 3,26 m^3$$

Exercici 8

a) Trobem les velocitats en el SI

$$120\frac{\cancel{km}}{\cancel{k}} \cdot \frac{1\cancel{k}}{3600 \, s} \cdot \frac{10^3 \, m}{1\cancel{km}} = 33,33 \, m/s$$

$$80 \frac{m}{h} \cdot \frac{1h}{3600 \, s} \cdot \frac{10^3 \, m}{1 \, m} = 22,22 \, m/s$$

ara podem fer

$$P_{util} = \frac{W}{t} = \frac{\Delta E_c}{t} = \frac{m}{2t} \left(v_2^2 - v_1^2 \right) = \frac{1650}{2 \cdot 6.9} \left(33, 33^2 - 22, 22^2 \right) = 73791 W$$

b) Ara, a partir de la definició de rendiment

$$\eta = \frac{P_{util}}{P_{cons}}$$

podem trobar

$$P_{cons} = \frac{P_{util}}{n} = \frac{73791}{0.4} = 184477, 3 W$$

d'on l'energia demanada serà

$$E = Pt = 184477, 3 \cdot 6, 9 = 1272893, 5 J$$

c) Plantegem un factor de conversió

Exercici 9

a) És immediat calcular

$$E_{subm} = P_{subm} \cdot t = 1758 \cdot 10^3 \cdot 4 \cdot 3600 \cdot 170 = 4,30 \cdot 10^{12} J$$



i

$$E_{cons} = \frac{E_{subm}}{\eta} = \frac{4,30 \cdot 10^{12}}{0,91} = 4,73 \cdot 10^{12} J$$

b) Plantegem un factor de conversió

$$V = 4,73 \cdot 10^{12} \, \text{X} \cdot \frac{1 \, \text{MJ}}{10^6 \, \text{X}} \cdot \frac{1 \, \text{kg}}{44,8 \, \text{MJ}} \cdot \frac{1 \, L}{0.85 \, \text{kg}} = 1,242 \cdot 10^4 \, L$$

c) El cost total es pot calcular fàcilment com

$$c_{tot} = 1,242 \cdot 10^4 \, \text{\fint} \cdot \frac{0,893 \, \text{\cdot}}{1 \, \text{\cdot}} = 110903 \, \text{\cdot}$$

d) Finalment, la massa de CO_2 emesa durant un any val

$$m_{CO_2} = 1,242 \cdot 10^4 \,\text{K} \cdot \frac{2,79 \,\text{kg CO}_2}{1 \,\text{K}} = 3,465 \cdot 10^3 \,\text{kg CO}_2$$

Exercici 10

a) En un minut de temps la caldera produeix

$$E_{util} = P_{util} \cdot t = 28 \cdot 10^3 \cdot 60 = 1,68 \cdot 10^6 J$$

i escalfa una quantitat d'aigua

$$m = \frac{Q}{C_0 \Delta T} = \frac{E_{util}}{C_0 \Delta T} = \frac{1,68 \cdot 10^6}{4180 \cdot 25} = 16,076 L/min$$

b) En quant a la potència consumida

$$P_{cons} = \frac{P_{util}}{\eta} = \frac{28 \cdot 10^3}{0.87} = 32,184 \cdot 10^3 \, W$$

Considerant un segon de temps tenim

$$32,184 \cdot 10^3 W \rightarrow 32,184 \cdot 10^3 J$$

de forma que podem calcular

$$q_{comb} = 32,184 \cdot 10^3 \,\text{X} \cdot \frac{1 \,\text{MJ}}{10^6 \,\text{X}} \cdot \frac{1 \,\text{kg}}{62 \,\text{MJ}} = 5,2 \cdot 10^{-4} \,\text{kg}$$

c) En quant al temps demanat

$$t = 0, 1 \text{ m}^3 \cdot \frac{10^3 \text{ kg}}{1 \text{ m}^3} \cdot \frac{1 \text{ K}}{1 \text{ kg}} \cdot \frac{1 \text{ min}}{16,076 \text{ K}} \cdot \frac{60 \text{ s}}{1 \text{ min}} = 373,23 \text{ s}$$

i finalment, el combustible utilitzat en aquest temps

$$373, 23 \, \S \cdot \frac{5, 2 \cdot 10^{-4} \, kg}{1 \, \S} = 0, 194 \, kg$$



Exercici 11 Plantegem un factor de conversió amb les dades de l'enunciat

$$\frac{75 \,\text{L}}{100 \,\text{km}} \cdot \frac{0,75 \,\text{kg}}{1 \,\text{L}} \cdot \frac{5,488, \,\text{km}}{1 \,\text{volta}} = 3,087 \,\text{kg/volta}$$

Exercici 12

a) Tenint en compte que per l'aigua 50 L = 50 kg podem escriure

$$E = Q = mC_e\Delta T = 50 \cdot 4180 \cdot (65 - 15) = 1,045 \cdot 10^7 J$$

b) Per una banda

$$E_{elec} = P_{elec} \cdot t = 1,5 \, kW \cdot \left(2 + \frac{5}{60}\right) \, h = 3,125 \, kWh$$

i el cost serà

$$3,125 \text{ kWh} \cdot \frac{0,125 \in}{1 \text{ kWh}} = 0,39 \in$$

c) Calculem el rendiment amb

$$\eta = \frac{E}{E_{elec}} = \frac{1,045 \cdot 10^7}{1,125 \cdot 10^7} = 0,928$$

d) Calculem primer la resistència elèctrica

$$P = \frac{U^2}{R} \to R = \frac{U^2}{P} = \frac{230^2}{1, 5 \cdot 10^3} = 35,257 \,\Omega$$

i ara la resistivitat

$$\rho = \frac{RA}{L} = \frac{35,267 \cdot \pi \cdot \frac{(0,25 \cdot 10^{-3})^2}{4}}{1,5} = 1,154 \cdot 10^{-6} \,\Omega m$$

Exercici 13

a) Calculem aplicant directament l'expressió que ens proporcionen

$$\eta_A = \eta_0^A - k_1^A \cdot \frac{T_m - T_a}{I} = 0,80 - 8,9 \cdot \frac{50^\circ - 18^\circ}{800} = 0,444$$

i

$$\eta_B = \eta_0^B - k_1^B \cdot \frac{T_m - T_a}{I} = 0,66 - 3, 2 \cdot \frac{50^\circ - 18^\circ}{800} = 0,532$$

es veu que l'opció més eficient és la B



b) Calculem l'energia que cal per escalfar els 390 $L (= 390 \, kg)$ d'aigua en les 8 hores

$$Q = mC_e\Delta T = 390 \cdot 4180 \cdot 35 = 57,06 \,MJ$$

llavors la potència (útil) associada que cal, val

$$P_u = \frac{57,06 \cdot 10^6}{8 \cdot 3600} = 1,98 \, kW$$

La potència (consumida) que han de subministrar els captadors serà

$$P_{cons} = \frac{P_u}{\eta_B} = \frac{1,98 \cdot 10^3}{0,532} = 3,72 \, kW$$

Com la radiació solar present val $I=800\,W/m^2$, calculem el nombre de captadors necessaris amb factors de conversió

$$3,72 \cdot 10^3 \, \mathbb{W} \cdot \frac{1 \, \mathbb{m}^2}{800 \, \mathbb{W}} \cdot \frac{1 \, captador}{2,1 \, \mathbb{m}^2} = 2,21 \, captadors$$

és clar que per satisfer les necessitats en calen 3.

c) Ara la radiació solar val I' = 400 W. Als 3 captadors, els arriba la següent potència

$$3 \overline{captadors} \cdot \frac{2,1 m^2}{1 \overline{captador}} \cdot \frac{400 W}{1 m^2} = 2520 W$$

La potència que proporcionen els captadors és menor, ja que hi ha un rendiment associat η_B' (que s'ha de recalcular perquè depenia de la radiació que arriba)

$$\eta_B' = \eta_0^B - k_1^B \cdot \frac{T_m - T_a}{I} = 0,66 - 3, 2 \cdot \frac{50^\circ - 18^\circ}{400} = 0,404$$

$$P_u = 2520 \cdot \eta_B' = 2520 \cdot 0,404 = 1018,08 W$$

Llavors, l'energia que proporcionen els captadors en 8 hores, val

$$E_{captadors} = P_u t = 1018, 08 \cdot 8 \cdot 3600 = 29, 32 \, MJ$$

L'energia total que calia per escalfar l'aigua l'havíem calculat abans i valia

$$E_{total} = Q = 57,06 \, MJ$$

per tant, l'energia suplementària que caldrà subministrar en forma d'electricitat serà

$$E_{electr} = 57,06 - 29,32 = 27,74 \, MJ$$



i finalment

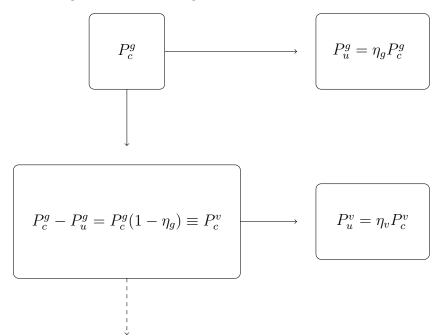
$$27,74 \,\text{MJ} \cdot \frac{10^6 \,\text{X}}{1 \,\text{MJ}} \cdot \frac{1 \,kWh}{3,6 \cdot 10^6 \,\text{X}} = 7,706 \,kWh$$
* * * *

Exercici 14

Fem les següents identificacions per tal de resoldre el problema:

- Potència útil del cicle de gas $\equiv P_u^g$
- Potència consumida del cicle de gas $\equiv P_c^g$
- Potència útil del cicle de vapor $\equiv P_u^v$
- Potència consumida del cicle de vapor $\equiv P_c^v$

i considerem el diagrama de blocs següent



Potència perduda en el cicle de vapor (no ens cal a l'exercici)

Pel procés global és

$$\eta = \frac{P_u}{P_c} = \frac{P_u^g + P_u^v}{P_c^g} = \frac{\eta_g P_c^g + \eta_v P_c^v}{P_c^g} = \frac{\eta_g \mathcal{R}_c^g + \eta_v \mathcal{R}_c^g (1 - \eta_g)}{\mathcal{R}_c^g} = \eta_g + \eta_v (1 - \eta_g)$$

a) Per calcular la potència consumida, P_{cons} per la central, apliquem la definició de rendiment al procés global, ja que la potència útil la coneixem, val $P_u = 500\,MW$. Cal notar que la potència consumida per la central és el que

⊕ ⊕ ⊕ ⊕ ⊕ ⊕ № ⊕

hem anomenat P_c^g i la potència útil de la central és la suma de la potència útil del cicle de gas i del cicle de vapor, $P_u^g + P_u^v$

$$P_{cons} = \frac{P_u}{\eta} = \frac{500 \cdot 10^6}{0,575} = 869,6 \, MW = 869,6 \, MJ/s = P_c^g$$

b) Ara, per calcular el volum de gas demanat, fem factors de conversió a partir de la potència consumida

$$24 \, \text{h} \cdot \frac{3600 \, \text{h}}{1 \, \text{h}} \cdot \frac{869,6 \, \text{MJ}}{1 \, \text{h}} \cdot \frac{1 \, \text{kg}}{32,5 \, \text{MJ}} \cdot \frac{1 \, L}{0,423 \, \text{kg}} = 5,46 \cdot 10^6 \, L = 5,46 \, ML$$

c) En quant a aquest apartat, la potència dissipada en el cicle de gas, que és la que es farà servir com a potència consumida pel cicle de vapor, és el que hem anomenat P_c^v i és

$$P_c^v = P_c^g (1 - \eta_g) = 869, 6 \cdot (1 - 0, 32) = 591, 33 MW$$

d) Ara fem servir un resultat obtingut abans que relaciona tots els rendiments que apareixen a l'exercici

$$\eta = \eta_g + \eta_v (1 - \eta_g) \longrightarrow \eta_v = \frac{\eta - \eta_g}{1 - \eta_g} = \frac{0,575 - 0,32}{1 - 0,32} = 0,375$$

Exercici 15

a) En quant a la potència tèrmica consumida amb gasolina

$$P_{gasol} = \frac{8 \, L_{gasol}}{100 \, km} \cdot \frac{120 \, km}{1 \, h} \cdot \frac{0.75 \, kg_{gasol}}{1 \, L_{gasol}} \cdot \frac{42.5 \, MJ}{1 \, kg_{gasol}} \cdot \frac{1 \, h}{3600 \, s} = 0.085 \, MJ/s = 85 \, kW$$

En quant a la potència tèrmica consumida amb GLP

$$\begin{split} P_{GLP} &= \frac{9,3 \, \mathcal{L}_{GLP}}{100 \, \text{km}} \cdot \frac{120 \, \text{km}}{1 \, \text{k}} \cdot \frac{0,56 \, \text{kg}_{GLP}}{1 \, \mathcal{L}_{GLP}} \cdot \frac{46 \, MJ}{1 \, \text{kg}_{GLP}} \cdot \frac{1 \, \text{k}}{3600 \, s} = \\ &= 0,07986 \, MJ/s = 79,86 \, \text{kW} \end{split}$$

b) En quant al cost per cada $100 \, km$ de cada un dels combustibles



i

$$c_{GLP} = \frac{9, 3, \ \text{$\mbox{$\chi$}}}{100 \ km} \cdot \frac{0,73 \mbox{$\mbox{$\mbox{ψ}}}}{1 \ \mbox{$\mbox{$\chi$}}} = 6,789 \mbox{$\mbox{$\mbox{$\psi$}}/100 \ km}$$

c) Fent servir el sistema basat en GLP estalviem, cada $100 \, km$ una quantitat 10,88-6,789=4,091€, llavors la distància que hem de recórrer en total per amortitzar la despesa d'instal·lació es pot calcular com

$$2000 \times \frac{100 \, km}{4,091 \times} = 48887,8 \, km$$

i en tres anys, caldrà una distància anual d_{any}

$$d_{any} = \frac{48887, 8 \, km}{3 \, any} = 16296 \, km/any$$

d) El dipòsit de GLP tenia un volum $V=40\,L,$ de forma que al 85% de la seva capacitat podrà recórrer

$$40 \, \text{\Leftharpoonup} \cdot \frac{85}{100} \cdot \frac{100 \, km}{9,3 \, \text{\Leftharpoonup}} = 365, 6 \, km$$

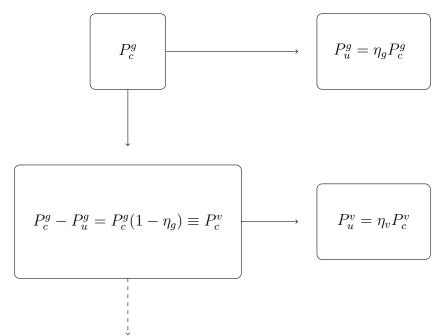
Exercici 16

Fem les següents identificacions per tal de resoldre el problema:

- Potència útil del cicle de gas $\equiv P_u^g$
- Potència consumida del cicle de gas $\equiv P_c^g$
- $\bullet\,$ Potència útil del cicle de vapor $\equiv P_u^v$
- Potència consumida del cicle de vapor $\equiv P_c^v$

i considerem el diagrama de blocs següent





Potència perduda en el cicle de vapor (no ens cal a l'exercici)

Pel procés global és

$$\eta = \frac{P_u}{P_c} = \frac{P_u^g + P_u^v}{P_c^g} = \frac{\eta_g P_c^g + \eta_v P_c^v}{P_c^g} = \frac{\eta_g \mathcal{R}_c^g + \eta_v \mathcal{R}_c^g (1 - \eta_g)}{\mathcal{R}_c^g} = \eta_g + \eta_v (1 - \eta_g)$$

a) L'energia procedent de la combustió del gas natural que consumeix la central en 24 hores es pot calcular amb factors de conversió

$$4515 \, m^3 \cdot \frac{10^3 \, \text{K}}{1 \, m^3} \cdot \frac{0,423 \, \text{kg}}{1 \, \text{K}} \cdot \frac{32,1 \, MJ}{1 \, \text{kg}} = 6,13 \cdot 10^7 \, MJ$$

llavors la potència consumida val

$$P_c^g = \frac{W_c}{t} = \frac{6,13 \cdot 10^{13}}{24 \cdot 3600} = 709,6 \, MW$$

b) Calculem el quocient entre la potència útil (és una dada de l'exercici) i la consumida que acabem de calcular

$$\eta = \frac{390}{709.6} = 0,55$$

c) Tenim que

$$\eta_g = \frac{\eta - \eta_v}{1 - \eta_v} = \frac{0,55 - 0,31}{1 - 0,31} = 0,348$$



Exercici 17 Calculem primer el consum per volta en litres

$$2,9\,kg \cdot \frac{1\,L}{0,75\,kg} = 3,867\,L$$

llavors, el consum en litres per km és

$$\frac{3,867}{5,543} = 0,6976 L/km$$

d'on el consum en litres per cada 100 km serà

$$0,6976 L/km \cdot \frac{100 \, km}{100 \, km} = 69,76 L/100 \, km$$

Exercici 18

a) Podem escriure

$$Q = mC_e \Delta T = 1, 4 \cdot 4180 \cdot (95 - 20) = 4,39 \cdot 10^5 J$$

Aquesta energia correspon a una potència

$$P = \frac{Q}{t} = \frac{4,39 \cdot 10^5}{4 \cdot 60 + 30} = 1,626 \cdot 10^3 \, W$$

b) A partir de l'expressió de la potència que dissipa la resistència d'escalfament i igualant amb el valor obtingut a l'apartat anterior

$$1,626 \cdot 10^3 = P = \frac{V^2}{R} \to R = \frac{V^2}{P} = \frac{230^2}{1,626 \cdot 10^3} = 32,54 \,\Omega$$

c) Quan s'obre l'interruptor A les dues resistències estan en sèrie i si volem que dissipin $300\,W$ podem aplicar

$$P = \frac{V^2}{R_e + R_m} \to R_m = \frac{V^2}{P} - R_e = \frac{230^2}{300} - 32,54 = 143,8\,\Omega$$
* * *

Exercici 19

a) Tenim, a partir de les dades del problema, i tenint en compte que per l'aigua 1 $L=1\,kg$

$$E_1 = Q = mC_e\Delta T = 0, 5 \cdot 4180 \cdot (120 - 20) = 209 \, kJ$$



b) Ara

$$P_1 = \frac{E_1}{t} \longrightarrow t = \frac{E_1}{P_1} = \frac{209000}{700} = 298,57 \, s \approx 5 \, min$$

c) Del curs passat sabem que la potència que entrega una font d'alimentació U en un circuit amb resistència equivalent R, val

$$P = \frac{U^2}{R}$$

Llavors, quan està connectada només R_e podem escriure

$$700 = \frac{230^2}{R_e} \longrightarrow R_e = \frac{230^2}{700} = 75,57\,\Omega$$

i quan es connecten en sèrie R_e i R_m

$$260 = \frac{230^2}{R_e + R_m} \longrightarrow R_m = \frac{230^2}{260} - R_e = 127, 9\,\Omega$$
* * * *

Exercici 20

El % de nitrogen que hi ha en aquest gas és

$$100 - (86, 15 + 12, 68 + 0, 4 + 0, 09) = 0,68\%$$

llavors

$$4500 \text{ Lgas} \cdot \frac{0.68 \text{ LN}_2}{100 \text{ Lgas}} \cdot \frac{1.251 \text{ g N}_2}{1 \text{ LN}_2} = 38,28 \text{ g N}_2 = 0,03828 \text{ kg N}_2$$

$$* * * *$$

Exercici 21

a) L'energia que cal per escalfar els 240 L (= 240 kg) d'aigua es calcula com

$$Q = mC_e \Delta T = 240 \cdot 4180 \cdot (45 - 10) = 35,112 \, MJ$$

llavors

$$I_{dia} = 35,112 \, MJ \cdot \frac{1 \, captador}{2,2 \, m^2} = 15,96 \, \frac{MJ}{m^2}$$

b) Per una banda cal tenir en compte el 60% de l'energia que calia abans per escalfar l'aigua, i per l'altre, cal tenir en compte que la irradiació s'ha reduït a la tercera part, llavors

$$\frac{60}{100} \cdot 35,112 \, \text{MJ} \cdot \frac{1 \, \text{m}^2}{\frac{15,96 \, \text{MJ}}{3}} \cdot \frac{1 \, captador}{2,2 \, \text{m}^2} = 1,8 \, captadors$$



llavors, és clar que calen 2 captadors. c) Ara, els dos captadors proporcionen la següent quantitat d'energia

$$2\overline{captadors} \cdot \frac{2, 2\overline{m}^2}{1\overline{captador}} \cdot \frac{\frac{15,96}{3}\overline{MJ}}{1\overline{m}^2} = 23,408\,MJ$$

i l'energia que ha de proveir l'escalfador elèctric és

$$E_{electr} = 35,112 - 23,408 = 11,704 MJ \cdot \frac{1 \, kWh}{3,6 \, MJ} = 3,25 \, kWh$$

Exercici 22

A partir de les dades que proporciona l'enunciat i fent factors de conversió

$$34.1 \frac{MJ}{\lambda} \cdot \frac{7 \lambda}{100 \, km} = 2.387 \, MJ/km$$

com volem el valor per passatger i l'ocupació mitjana és 1,8

$$\frac{2387\,MJ/km}{1,18\,passatger} = 2,023\,MJ/(Km\cdot passatger)$$

Exercici 23

a) Plantegem un factor de conversió

$$c = 3,05 \, \text{kW} \cdot \frac{10^3 \, \text{W}}{1 \, \text{kW}} \cdot \frac{1 \, \text{W}}{1 \, \text{W}} \cdot \frac{1 \, \text{MJ}}{10^6 \, \text{W}} \cdot \frac{3600 \, \text{k}}{1 \, h} \cdot \frac{1 \, kg}{4961 \, \text{MJ}} = 0,221 \, kg/h$$

b) És immediat calcular

$$t_b = 12,5 \, kg \cdot \frac{1 \, h}{0,221 \, kg} = 56,48 \, h$$

c) El volum en forma de gas abans d'introduir-lo en la bombona és

$$12,5 \, kg \cdot \frac{1 \, m^3}{2,52 \, kg} = 4,96 \, m^3$$

el volum que ocupa dins la bombona val

$$V = A_{base} \cdot altura = \pi \cdot \left(\frac{0,3}{2}\right)^2 \cdot 0,45 = 0,032 \, m^3$$



per tant, el percentatge de reducció és

$$\frac{4,96-0,032}{4,96} = 0,9935 = 99,35\%$$

d) Del primer i segon apartat es veu que la relació entre la potència, el temps i la massa del butà dins la bombona és

$$t = 12, 5 \cdot \frac{1}{P \cdot \frac{10^3}{10^6} \cdot \frac{3600}{49,61}} = \frac{172, 26}{P}$$

que és l'equació d'una hipèrbola, llavors

