



کار و حرارت

۴-۴ یک فنر غیر خطی دارای رابطه نیروی جابجایی به شکل $F = k_{ns}(x-x_0)^n$ است. اگر انتهای فنر از حالت آزاد به x_1 برسد رابطه را برای کار انجام شده تعیین کنید.

حل:

$$\begin{aligned} W &= \int_1^2 F dx = \int_{x_0}^{x_1} k_{ns}(x-x_0)^n \cos(0) dx \\ &= +k_{ns} \left[\frac{1}{n+1} (x-x_0)^{n+1} \right]_{x_0}^{x_1} \\ W &= \frac{+k_{ns}}{n+1} (x_1-x_0)^{n+1} \end{aligned}$$

۴-۵ یک سیلندر پیستون بدون اصطکاک حاوی 5kg بخار آب گرم مبرد $R-134a$ در 1000kPa و 140°C است. این مجموعه در فشار ثابت سرد می شود تا اینکه مبرد $R-134a$ به عیار 25% می رسد. کار انجام شده فرآیند را محاسبه کنید.

حل:

$$1 \quad R-134a \begin{cases} P_1 = 1000\text{kPa} \\ T_1 = 140^\circ\text{C} \end{cases} \Rightarrow v_1 = 0.03150 \text{ m}^3/\text{kg} \quad (\text{از جدول B.5.2})$$

$$2 \quad R-134a \begin{cases} P_2 = 1000\text{kPa} \\ x = 25\% \end{cases} \quad (\text{درون یابی از جدول B.5.1})$$

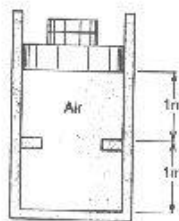
P	v_f	v_g	$\Rightarrow \begin{cases} v_f = 0.000871 \\ v_g = 0.02042 \end{cases}$
1017.0	0.000873	0.02002	
1000	?	?	
887.6	0.000857	0.02310	

$$v_2 = v_f + x v_g = 0.00576 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$${}_1w_2 = \int_1^2 p dv = P(v_2 - v_1) = 1000(0.00576 - 0.03150) = -25.74 \text{ kJ/kg}$$

$${}_1W_2 = m \times {}_1w_2 = -128.7 \text{ kJ}$$

۴-۶ ترکیب سیلندر/پیستون شکل P4.6 در ابتدا حاوی هوای 150 kPa و 400°C می باشد. به سیستم



اجازه داده می شود تا دمای محیط، 20°C، خنک شود.

الف) آیا پیستون در حالت نهایی بر روی نگه دارنده ها

خواهد ایستاد؟ فشار نهایی در سیلندر چقدر است؟

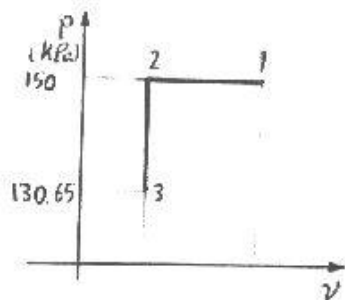
ب) کار ویژه انجام شده بوسیله هوای در این فرآیند چه

مقدار است؟

حل:

[نقطه 2 را نقطه ای در نظر می گیریم که پیستون

به نگهدارنده ها برخورد می کند.]



چون هوا گاز ایده ال است از معادله حالت

گاز ایده ال داریم:

$$\begin{cases} P_1 v_1 = RT_1 \\ P_2 v_2 = RT_2 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P_1 \frac{2 \times A}{m} = RT_1 \\ P_2 \frac{1 \times A}{m} = RT_2 \end{cases} \Rightarrow \frac{A}{m} = \frac{RT_1}{2P_1}$$

$$= 0.64398 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$\Rightarrow \begin{cases} \frac{A}{m} = \frac{RT_1}{2P_1} \\ \frac{A}{m} = \frac{RT_2}{P_2} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} \frac{RT_1}{2P_1} = \frac{RT_2}{P_2} \\ P_1 = P_2 \end{cases} \Rightarrow T_2 = \frac{1}{2} T_1 = \frac{673.15 \text{ K}}{2}$$

$$T_2 = 336.575 \text{ K} = 63.425^\circ \text{C}$$

یعنی زمانی که دما به 63.425°C برسد پیستون روی نگهدارنده ها خواهد ایستاد. برای نقطه 3 دما برابر 20°C و حجم برابر $1 \times A$ داریم:

$$\begin{cases} P_3 v_3 = RT_3 \Rightarrow P_3 \frac{1 \times A}{m} = RT_3 \\ P_1 v_1 = RT_1 \Rightarrow P_1 \frac{2 \times A}{m} = RT_1 \end{cases} \Rightarrow \frac{P_3}{2P_1} = \frac{T_3}{T_1} \Rightarrow P_3 = \frac{2P_1 T_3}{T_1}$$

$$\Rightarrow P_3 = 130.647 \text{ kPa}$$

$$2 \rightarrow 3: V = Cte \Rightarrow v = Cte \Rightarrow dv = 0 \quad 1 \rightarrow 2: P = Cte$$

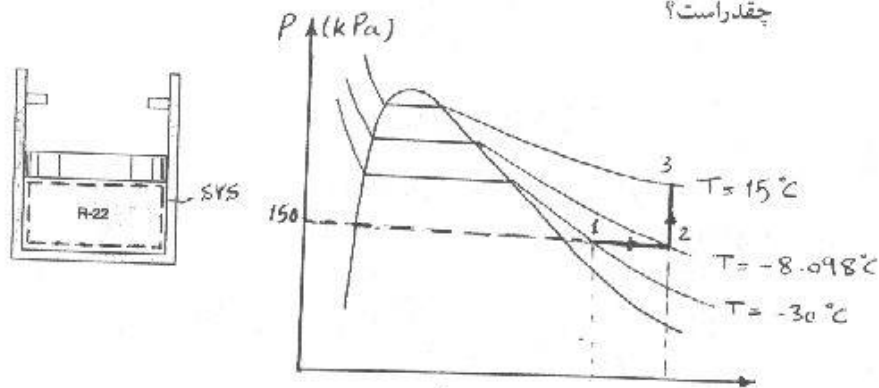
$$w = \int_1^3 P dv = \int_1^2 P dv + \int_2^3 P dv \Rightarrow w = \int_1^2 P dv \Rightarrow w = P \int_1^2 dv = p \Delta v$$

از طرفی:

$$\Delta v = \frac{\Delta V}{m} = \frac{1 \times A - 2 \times A}{m} = (1-2) \times \frac{A}{m} = -\frac{A}{m} = -0.64398 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$\Rightarrow w = 150 \times (-0.64398) = -96.597 \text{ kJ/kg}$$

۴-۷ یک سیلندر / پیستون حاوی R-22 است و در هنگام برخورد پیستون با موانع حجم سیلندر 11L است. حالت اولیه -30°C و 150 kPa با حجم 10L است. سیستم تا 15°C گرم می شود. الف) آیا در حالت نهایی پیستون به موانع می رسد؟ ب) کار انجام شده توسط R-22 در طی این فرآیند چقدر است؟



برای وضوح بیشتر مقیاس در شکل رعایت نشده است

حل: R-22 را سیستم فرض می کنیم:

$$\text{حالت اولیه} \left| \begin{array}{l} -30^\circ\text{C} \\ 150 \text{ kPa} \end{array} \right. \rightarrow v_1 = 0.14872 \text{ m}^3/\text{kg} \quad \text{بخار فوق گرم}$$

$$m = \frac{V_1}{v_1} = \frac{10 \times 10^{-3} \text{ (m}^3\text{)}}{0.14872 \text{ (m}^3\text{/kg)}} = 0.067 \text{ kg}$$

تا وقتی که پیستون به تکیه گاهها نرسیده است فرآیند به صورت فشار ثابت انجام خواهد گرفت:

$$\left| \begin{array}{l} P_2' = P_1 = 150 \text{ kPa} \\ T_2' = 15^\circ \text{C} \end{array} \right. \rightarrow v_2' = 0.18011 \text{ m}^3/\text{kg} \quad (\text{بخار فوق گرم})$$

$$V_2' = m \times v_2' = 0.012 \text{ m}^3 = 12 \text{ L}$$

مشاهده می شود که برای اینکه فرآیند گرم شدن با فشار ثابت بطور کامل انجام شود باید حجم نهایی 12L باشد و چون در اینجا حجم نهایی 11L است بنابراین فرآیند گرم شدن تا 11L بطور فشار ثابت و بعد از آن بطور حجم ثابت انجام می گیرد و جواب قسمت اول سوال مثبت است برای فرآیند فشار ثابت داریم:

$$\left| \begin{array}{l} V_2 = 11 \times 10^{-3} \text{ m}^3 \\ m = 0.067 \text{ kg} \end{array} \right. \rightarrow \left| \begin{array}{l} v_2 = \frac{11 \times 10^{-3}}{0.067} = 0.1642 \text{ m}^3/\text{kg} \\ p_2 = 150 \text{ kPa} \end{array} \right. \rightarrow T_2 = -8.098^\circ \text{C}$$

درانتهای فرآیند حجم ثابت:

$$\left| \begin{array}{l} v_3 = v_2 = 0.1642 \text{ m}^3/\text{kg} \\ T_3 = 15^\circ \text{C} \end{array} \right. \quad (\text{بخار فوق گرم})$$

$P \text{ (kPa)}$	$v \text{ (m}^3/\text{kg)}$	
150	0.18011	
?	0.1642	$\rightarrow P_3 = 167.2 \text{ kPa}$
200	.01339	

$$b) \quad W = \int_{V_1}^{V_2} p dV = P_1 (V_2 - V_1) = 150(11 - 10) \times 10^{-3} = 0.15 \text{ kJ}$$

توضیح:

- ۱- برای پیدا کردن حجم ویژه در دمای 15°C در فشارهای 150 kPa , 200 kPa باید بین دماهای 10°C , 20°C در جدول بخار فوق گرم درونیابی کرد که در اینجا از ذکر آن خودداری شده و فقط نتایج درج گردیده است.
- ۲- R-22 فقط در قسمت اول فرآیند یعنی فرآیند با فشار ثابت P_1 کار انجام می دهد و بعد از آن به

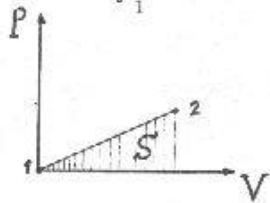
علت ثابت بودن حجم کاری انجام نخواهد شد.

۳- در دیاگرام $P-V$ مقیاس رعایت نشده است و برای وضوح بیشتر فاصله ها بزرگ انتخاب شده است.
 ۴-۸ جرمی را در نظر بگیرید که یک فرآیند پلی تروپیک را طی می کند که در آن فشار با حجم نسبت مستقیم دارد ($n=-1$). فرآیند با $P=0, V=0$ شروع می شود و در پایان $P=600kPa$ و $V=0.01m^3$ است مجموعه فیزیکی شبیه مساله ۲۲-۲ است کار انجام شده بوسیله جرم روی مرزها را تعیین کنید.

$$PV^n = \text{const}, n = -1$$

حل:

$$W_2 = \int_1^2 P dV = \frac{P_2 V_2 - P_1 V_1}{1-n} = \frac{600 \times 0.01}{2} = 3 \text{ kJ}$$



روش دوم:

$$s = \int_1^2 P dV = \frac{600 \times 0.01}{2} = 3 \text{ kJ}$$

[سطح زیر منحنی $P-V$ در فرآیند شبه تعادلی معرف

کار انجام شده است]

۴-۹ یک سیلندر پیستون حاوی 50 kg آب در 200 kPa با حجم 0.1 m^3 می باشد. نگهدارنده های موجود بر روی سیلندر حجم نهایی را به 0.1 m^3 محدود می نمایند، مانند شکل $P-V$ اکنون آب تا دمای 200°C گرم می شود. فشار نهایی و کار انجام شده به وسیله آب را بیابید.

حل:

$$\text{داریم: } v_1 = \frac{V_1}{m} = \frac{0.1}{50} = 0.002 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$1 \begin{cases} P = 200 \text{ kPa} \\ v_1 = 0.002 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \quad 2 \begin{cases} P_2 = 200 \text{ kPa} \Rightarrow v_2 = 1.08034 \text{ m}^3/\text{kg} \\ T_2 = 200^\circ \text{C} \Rightarrow V_2 = 54.017 \text{ m}^3 \end{cases}$$

ولی چون حجم مایه 0.5 m^3 محدود است پس حالت 2 غیر قابل قبول است و پیستون تا نقطه 2 که به نگهدارنده ها برخورد می کند، کار انجام خواهد داد.

$$2 \begin{cases} P_2 = 200 \text{ kPa} \\ v_2 = \frac{0.5}{50} = 0.01 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

$$W = \int_1^2 P dV = P \int_1^2 dV = P \Delta V = 200(0.5 - 0.1) = 200 \times 0.4 = 80 \text{ kJ}$$

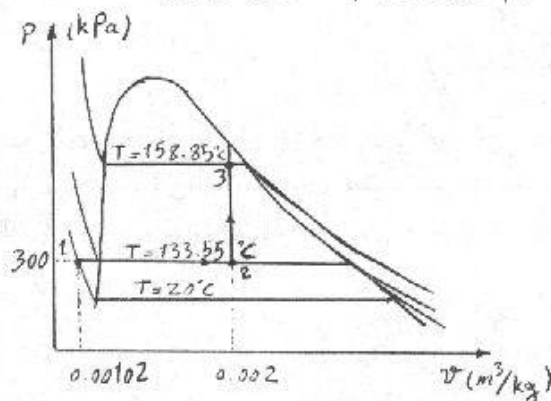
برای محاسبه فشار نهایی، P_3 ، از شرایط نهایی داریم:

$$\begin{cases} v_3 = v_2 = 0.01 \text{ m}^3/\text{kg} \\ T_3 = 200^\circ\text{C} \\ v_f)_{200^\circ\text{C}} = 0.001156 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_g)_{200^\circ\text{C}} = 0.12736 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

در ناحیه دوفازه قرار دارد $\Rightarrow v_f < v_3 < v_g$

$$P_3 = P_{\text{sat}})_{200^\circ\text{C}} = 1.5538 \text{ MPa}$$

۱۰-۴ یک سیلندر پیستون حاوی 1 kg آب مایع در 20°C و 300 kPa است و در ابتدا پیستون شناور است، نظیر مساله ۷-۴. اگر پیستون به موانع برسد حداکثر حجم داخلی آن 0.002 m^3 خواهد بود. حال حرارت به مجموعه اضافه می شود بطوریکه فشار نهایی به 600 kPa می رسد. حجم نهایی و کار انجام شده در فرایند را تعیین کند.



حل:

آب داخل سیلندر را سیستم در نظر می گیریم:

$$\text{حالت اولیه} \left| \begin{array}{l} 20^\circ\text{C} \\ 300 \text{ kPa} \end{array} \right. \rightarrow v_1 \cong v_f)_{20^\circ\text{C}} = 0.001002 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$V_1 = m \times v_1 = 1 \times 0.001002 = 0.001002 \text{ m}^3$$

همان طور که از دیاگرام $P-v$ مشاهده می شود فرایند گرم شدن تا زمانی که پیستون به تکیه گاهها برسد بصورت فشار ثابت با فشار $P = P_f = 300 \text{ kPa}$ انجام خواهد شد از آنجا که فشار نهایی دومین مساله بیشتر از این مقدار است می توان نتیجه گرفت که پیستون به تکیه گاهها برخورد کرده و بعد فشار در اثر افزایش دما و در یک فرآیند حجم ثابت افزایش یافته است:

حالت ۲ $\left\{ \begin{array}{l} P_2 = P_1 = 300 \text{ kPa} \\ v_2 = \frac{0.002}{1} = 0.002 \text{ m}^3/\text{kg} \end{array} \right. \rightarrow T_2 = T_{sat} = 133.55^\circ\text{C}$ ناحیه دوفازه

حالت ۳ $\left\{ \begin{array}{l} P_3 = 600 \text{ kPa} \\ v_3 = v_2 = 0.002 \text{ m}^3/\text{kg} \end{array} \right. \rightarrow T_3 = T_{sat} = 158.85^\circ\text{C}$ ناحیه دوفازه

بنابراین حجم نهایی $v_3 = v_2 = 0.002 \text{ m}^3$ و کار انجام شده (فقط در قسمت فشار ثابت) برابر است با:

$$W = \int_1^2 p \, dv = m P_1 (v_2 - v_1) = 1 \times 300 (0.002 - 0.001002) = 0.2994 \text{ kJ}$$

۱۱-۴ یک سیلندر بیستون محتوی بوتان، $(C_4 H_{10})$ در 300°C ، 100 kPa با حجم 0.02 m^3 می باشد اکنون گاز به آرامی طی فرآیند همدمای تا فشار 300 kPa متراکم می شود.

الف) نشان دهید که فرض رفتار گاز ایده ال برای بوتان طی این فرآیند منطقی است.

ب) کار انجام شده طی این فرآیند توسط بوتان را تعیین کنید.

حل:

الف) $\left\{ \begin{array}{l} T_r = \frac{T}{T_{cr}} = \frac{573.1}{425.2} \cong 1.35 \\ P_r = \frac{P}{P_{cr}} = \frac{300}{3800} \cong 0.079 \end{array} \right.$ از جدول $A.2$ ، T_{cr} ، P_{cr} برای بوتان بدست می آید.

ب) با مراجعه به نمودار عمومی تراکم پذیری $Z \cong 1$

چون در طی فرآیند T_r ثابت و P_r همواره کوچکتر از 0.079 است پس همواره $Z \cong 1$ می ماند.

پس با تقریب بسیار خوب می توانیم بگوییم که بوتان طی این فرآیند از رفتار گاز ایده ال پیروی

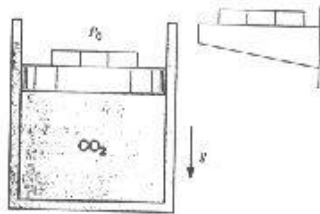
می کند

ب) $\left\{ \begin{array}{l} W_2 = \int_1^2 p \, dv \\ PV = mRT \Rightarrow P = \frac{mRT}{V} \end{array} \right. \Rightarrow W_2 = mRT \ln \frac{V_2}{V_1} = P_1 V_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$ $T = \text{const} \Rightarrow P_1 V_1 = P_2 V_2 = mRT \Rightarrow \frac{V_2}{V_1} = \frac{P_1}{P_2}$

$$W_2 = P_1 V_1 \ln \frac{V_2}{V_1} = P_1 V_1 \ln \frac{P_1}{P_2} = -2.197 \text{ kJ}$$

۱۲-۴ سیلندر/پیستون نشان داده شده در شکل ۱۲-۴ حاوی دی اکسیدکربن در $100^\circ C, 300kPa$ با حجم $0.2m^3$ می باشد. وزنه هابرویی پیستون طوری اضافه می شوند که گاز طبق رابطه $PV^{1.2} = C = \text{const}$ تا دمای نهایی $200^\circ C$ فشرده می شود. کار انجام شده در حین فرآیند را بیابید.

حل:



برای تعیین پارامترهای مورد نیاز درحالات اولیه و پایانی به دیاگرام عمومی تراکم پذیری مراجعه می کنیم. از جدول تابتهای بحرانی A.2 برای دی اکسیدکربن داریم:

$$T_c = 304.1K, P_c = 7.38 MPa = 7380kPa$$

$$R_{CO_2} = 0.1889 \frac{kJ}{kgK} \quad \text{از جدول خواص گازهای ایده ال A.5 داریم:}$$

$$P_1 = 300kPa \Rightarrow P_{r1} = \frac{300}{7380} = 0.0406504 \quad \left| \Rightarrow Z \approx 1 \right.$$

$$T_1 = 100^\circ C = 373.15K \Rightarrow T_{r1} = 1.22706$$

یعنی دی اکسیدکربن در این حالت از معادله گاز ایده ال با تقریب مهندسی پیروی می کند.

$$\Rightarrow v_1 = \frac{RT_1}{P_1} = \frac{0.1889 \times 373.15}{300} = 0.23496 m^3/kg$$

$$\Rightarrow m = \frac{V_1}{v_1} = 0.851208 kg$$

$$PV^{1.2} = c \Rightarrow c = P_1 V_1^{1.2} = 300 \times 0.2^{1.2} = 43.4868 \quad \text{رابطه پلی تروپیک داده شده:}$$

$$\begin{cases} PV^{1.2} = 43.4868 \\ PV = mZRT = 76.0793 Z \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P^{0.2} = 4.16066 Z^{1.2} \\ P = 1246.85 Z^6 \\ P_{r2} = \frac{P_2}{P_c} = 0.16895 Z^6 \end{cases}$$

δ را بصورت زیر تعریف می کنیم تا با درون یابی به صفر به مقدار P_{r2} برسیم:

$$\delta = P_{r2} - 0.16895 Z^6$$

$$T_r = 1.6 \begin{cases} P_{r2} = 0.2 \Rightarrow Z = 0.99 \\ \Rightarrow \delta = -0.0409373 \end{cases} \quad T_r = 1.6 \begin{cases} P_{r2} = 0.04 \Rightarrow Z \approx 1 \\ \Rightarrow \delta = -0.12895 \end{cases}$$

$$\delta = 0 \Rightarrow P_{r2} = 0.161445 \Rightarrow P_2 = P_{r2} P_c = 1.19147 MPa \quad \text{درون یابی:}$$

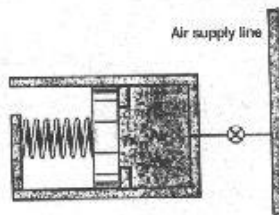
$$\Rightarrow V_2 = \left(\frac{43.4868}{P_2} \right)^{\frac{1}{1.2}} = 0.0633719 \text{ m}^3$$

$$\Rightarrow W = \frac{P_2 V_2 - P_1 V_1}{1-n} = -77.5286 \text{ kJ}$$

پانوجه به توان شش برای Z در رابطه ۸ و درون یابی خطی انجام شده تنها دو رقم علمی قابل قبول است
یعنی $W = -78 \text{ kJ}$

۱۳- فشار هوای یک مجموعه سیلندر پیستون بارگذاری شده با فنویا حجم رابطه خطی دارد، $P = A + BV$ شرایط اولیه $P = 150 \text{ kPa}$ و $V = 1 \text{ L}$ و حالت نهایی 800 kPa و حجم 1.5 L است. کار انجام شده توسط هوای پدیدار.

حل:



$$\text{حالت اولیه} \begin{cases} P_1 = 150 \text{ kPa} \\ V_1 = 1 \text{ L} = 0.001 \text{ m}^3 \end{cases} \rightarrow \begin{cases} P_1 = A + BV_1 \\ \Rightarrow 150 = A + 0.001B \end{cases} \quad (1)$$

$$\text{حالت ثانویه} \begin{cases} P_2 = 800 \text{ kPa} \\ V_2 = 1.5 \text{ L} = 0.0015 \text{ m}^3 \end{cases} \rightarrow 800 = A + 0.0015B \quad (2)$$

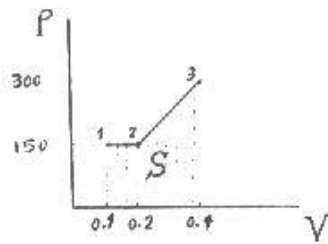
از حل دو معادله 1، 2، A، B تعیین می شود:

$$\begin{cases} A = -1150 \\ B = 1.3 \times 10^6 \end{cases} \Rightarrow P = 1.3 \times 10^6 V - 1150$$

$$W_{1-2} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{0.001}^{0.0015} (1.3 \times 10^6 V - 1150) dV = 0.237 \text{ kJ} = 237 \text{ J}$$

۱۵- یک فرایند دو قسمتی را در نظر بگیرید که در مرحله اول آن یک فرآیند انبساطی در فشار ثابت 150 kPa از 0.1 m^3 تا 0.2 m^3 داریم و در مرحله دوم آن در حالیکه فشار طبق رابطه خطی از 150 kPa به 300 kPa می رسد، انبساط از 0.2 m^3 تا 0.4 m^3 صورت می گیرد. فرآیند را روی دیاگرام P-V نشان داده و کار نهایی مرزها را پیدا کنید.

حل:



$${}_1W_3 = {}_1W_2 + {}_2W_3$$

$$P = 750V \quad \text{در قسمت دوم فرآیند داریم.}$$

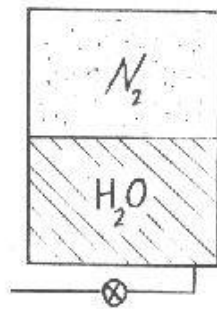
$${}_1W_3 = \int_1^2 p dV_1 + \int_2^3 p dV = -P_1(V_2 - V_1) + \frac{750}{2}(V_3^2 - V_2^2)$$

$$\Rightarrow {}_1W_3 = 150 \times 0.1 + \frac{750}{2}(0.4^2 - 0.2^2) = 60 \text{ kJ}$$

برای پیدا کردن ${}_1W_3$ می توانیم سطح زیر نمودار $P-V$ را نیز محاسبه کنیم.

$${}_1W_3 = 150 \times 0.1 + \frac{150 + 300}{2}(0.4 - 0.2) = 60 \text{ kJ} \quad \text{در این صورت داریم:}$$

۱۷-۴ فضای گاز بالای آب در یک مخزن بسته، حاوی نیتروژن در 25°C ، 100 kPa است و حجم کل مخزن 4 m^3 می باشد. این مخزن دارای 500 kg آب در 25°C است. 500 kg دیگر آب به داخل مخزن رانده می شود. با فرض دمای ثابت در تمام فرایندها، فشار نهایی نیتروژن و کار انجام شده روی نیتروژن را بیابید.



حل:

با توجه به اینکه آب در تمام فرآیندها در حالت مایع متراکم قرار دارد می توان آنرا تراکم ناپذیر دانست و از دمای 25°C برای حجم ویژه آن در تمام طول فرآیند استفاده کرد.

$$v_{H_2O} = Cte = v_f)_{25^\circ\text{C}} = 0.001003 \text{ m}^3/\text{kg}$$

از جدول ثابتهای بحرانی 4.2 برای نیتروژن داریم:

$$T_c = 126.2 \text{ K}, \quad P_c = 3.39 \text{ MPa}$$

$$R = 0.2968 \text{ kJ/kgK}$$

از جدول گازهای ایده ال برای نیتروژن داریم:

داریم:

$$V_1)_{H_2O} = vm = 0.001003 \times 500 = 0.5015 \text{ m}^3$$

$$\Rightarrow V_1)_{N_2} = 4 - V_1)_{H_2O} = 3.4985 \text{ m}^3$$

از طرفی:

$$V_2)_{H_2O} = vm = 0.001003 \times 1000 = 1.003 \text{ m}^3 \rightarrow V_2)_{N_2} = 2.997 \text{ m}^3$$

از جدول نیتروژن فراگرم B.6.2 داریم:

$$P = 100 \text{ kPa} : \begin{cases} T = 280 \text{ K} \Rightarrow v = 0.83072 \\ T = 300 \text{ K} \Rightarrow v = 0.89023 \end{cases} T_1 = 298.15 \Rightarrow v_1 = 0.884725 \text{ m}^3/\text{kg} \quad (I)$$

$$\Rightarrow m_{N_2} = \frac{V_1}{v_1} = 3.95433 \text{ kg} \Rightarrow v_2)_{N_2} = \frac{V_2)_{N_2}}{m} = 0.757902 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$P = 200 \text{ kPa} \begin{cases} T = 280 \text{ K} \Rightarrow v = 0.4152 \\ T = 300 \text{ K} \Rightarrow v = 0.44503 \end{cases} T = 298.15 \Rightarrow v = 0.442271 \text{ m}^3/\text{kg} \quad (II)$$

$$I, II \Rightarrow T = 25^\circ \text{C} \Rightarrow \begin{cases} v = 0.442271 \Rightarrow P = 200 \text{ kPa} \\ v = 0.884725 \Rightarrow P = 100 \text{ kPa} \end{cases} v = 0.757902 \Rightarrow P = 128.663 \text{ kPa}$$

$$\Rightarrow P_{r2} = \frac{P}{P_c} = 0.037954$$

$$P_{r1} = \frac{P_1}{P_c} = 0.0295 \quad \text{همینطور برای } P_i \text{ داریم:}$$

بامراجعه به دیاگرام عمومی تراکم پذیری برای P_{r2} , P_{r1} در دمای $T_r = \frac{298.15}{T_c} = 2.4$ می بینیم که در این فاصله گاز نیتروژن با تقریب بسیار خوبی از معادله حالت گاز ایده ال پیروی می کند.

$$w = \frac{W}{m} = \int_1^2 P dv = \int_1^2 \frac{RT}{v} dv = RT \ln \frac{v_2}{v_1} \Rightarrow W = mw = RT \ln \frac{v_2}{v_1} = -54.1407 \text{ kJ}$$

$$\Rightarrow W = -54.1407 \text{ kJ}$$

۱۹-۴ یک بالن طوری رفتار می کند که فشار داخل آن با مربع قطرش متناسب است و حاوی 2 kg آمونیاک در 0°C و کیفیت 60% است. بالن و آمونیاک گرم می شوند تا جاییکه فشار نهایی به 600 kPa می رسد. مقدار کار را با در نظر گرفتن آمونیاک به عنوان سیستم محاسب کنید.

حل:

$$\begin{cases} T_1 = 0^\circ \text{C} \\ x = 60\% \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P_1 = 429.6 \text{ kPa} \\ v_{1f} = 0.001566 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{1g} = 0.2892 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{1fg} = 0.28763 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} v_1 = v_{1f} + x v_{1fg} \\ v_1 = 0.001566 + 0.6 \times 0.28763 \\ v_1 = 0.174144 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

$$\begin{cases} m = 2 \text{ kg} \\ v_1 = 0.174144 \end{cases} \Rightarrow V_1 = 0.348 \text{ m}^3$$

$$V = \frac{1}{6} \pi D^3 \Rightarrow D^2 = \left(\frac{6V}{\pi}\right)^{2/3}, P = kD^2 \Rightarrow P = k = \left(\frac{6V}{\pi}\right)^{2/3}$$

$$P_1 = k \left(\frac{6V_1}{\pi} \right)^{2/3} \Rightarrow 429.6 = k \times 0.761 \Rightarrow k = 564.2$$

$$\Rightarrow k = 564.2 \Rightarrow P = 564.2 \left(\frac{6V}{\pi} \right)^{2/3}$$

$$P_2 = 564.2 \left(\frac{6V_2}{\pi} \right)^{2/3} \Rightarrow 600 = 564.2 \left(\frac{6V_2}{\pi} \right)^{2/3} \Rightarrow V_2 = 0.574 \text{ m}^3$$

$$W_{1-2} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{0.348}^{0.574} 564.2 \left(\frac{6V}{\pi} \right)^{2/3} dV = 116.87 \text{ kJ}$$

۲۰-۴ یک سیلندر بیستون محتوی ۰.۵ kg میرد R-134a بصورت بخار اشباع در -10°C را در نظر بگیرید. حال این مجموعه را تا فشار ۵۰۰ kPa طی فرآیند پلی تروپیک با $n=1.5$ مترکم می‌کنیم. حجم و دمای نهایی را پیدا کنید و کار انجام شده طی فرآیند را بدست آورید.

حل:

از جدول (B.5.1)

$$1) \text{ R-134a } \begin{cases} T_1 = -10^\circ\text{C} \\ x=1 \\ m=0.5 \text{ kg} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P_1 = 201.7 \text{ kPa} \\ v_1 = v_g = 0.09921 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \Rightarrow V_1 = m v_1 = 0.049605 \text{ m}^3$$

فرآیند پلی تروپیک با $n=1.5$ $PV^{1.5} = \text{const}$

$$2) \begin{cases} P_2 = 500 \text{ kPa} \\ V_2 = ? \\ T_2 = ? \end{cases} \quad , \quad W_2 = ?$$

$$P_2 V_2^{1.5} = P_1 V_1^{1.5} \Rightarrow V_2 = 0.02708 \text{ m}^3$$

$$v_2 = \frac{V_2}{m} = 0.05416 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$2) \begin{cases} P_2 = 500 \text{ kPa} \\ v_2 = 0.05416 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

بمراجعه به جدول (B.5.1) چون $v_2 > v_g$ at 500 kPa پس R-134a در این حالت، فراگرم است.

بمراجعه به جدول (B.5.2)

v	T
0.05247	70
0.05416	$T_2 = ? \Rightarrow T_2 = 79^\circ\text{C}$
0.05435	80

$${}_1W_2 = \int_1^2 p dV = \frac{P_2 V_2 - P_1 V_1}{1-n} = -7.07 \text{ kJ}$$

۴-۲۱ سیلندری به حجم اولیه 3 m^3 حاوی 0.1 kg آب دردمای 40°C است. اکنون آب در یک فرآیند هم دماوشبه تعادلی تا کیفیت 50% فشرده می شود. کار انجام شده در این فرآیند را با فرض گاز ایده ال برای بخار آب بدست آورید.

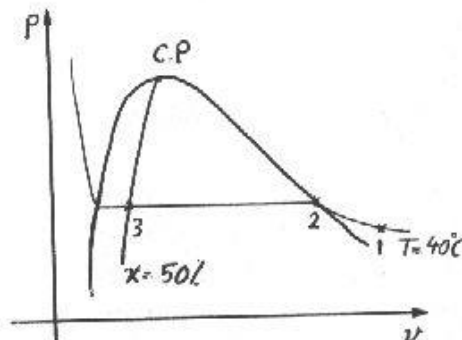
حل:

فرآیند از شروع (نقطه ۱) تا بوجود آمدن اولین قطرات مایع (نقطه ۲) در حالت ابرگرم انجام می شود که طبق فرض مساله از معادله حالت گاز ایده ال تبعیت می کند. از نقطه ۲ تا پایان فرآیند (نقطه ۳) فشار ثابت است زیرا در منطقه دوفاز قرار داریم.

از جدول آب اشباع (B.1.1)

از فرض مساله:

$$1) \begin{cases} T = 40^\circ \text{C} \\ v_1 = \frac{3}{0.1} = 30 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$



$$\begin{cases} (P_1)_{sat} = 7.384 \text{ kPa} \\ v_f = 0.001008 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_g = 19.5229 \\ v_{fg} = 19.5219 \end{cases}$$

از جدول (A.5) $R_{steam} = 0.4615$

نقطه ۱ در حالت ابرگرم قرار دارد $\Rightarrow v_1 > v_g$ 40°C

داریم:

$$W_{1 \rightarrow 2} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = m \int_{v_1}^{v_2} p dv = mRT \int_{v_1}^{v_2} \frac{dv}{v} = mRT \ln \frac{v_2}{v_1} = -6.20866 \text{ kJ}$$

$$v_3 = v_f + x v_{fg} = 0.001008 + 0.5 \times 19.5219 = 9.76196 \text{ m}^3/\text{kg}$$

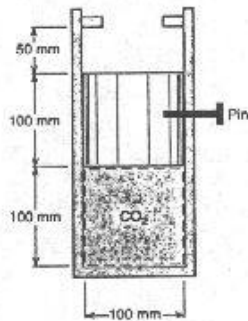
برای فرآیند فشار ثابت از ۲ تا ۳ داریم:

$$W_{2 \rightarrow 3} = \int_{V_2}^{V_3} p dV = mP \int_{v_2}^{v_3} dv = mP(v_3 - v_2) = -7.20748 \text{ kJ}$$

$$\Rightarrow W = W_{1 \rightarrow 2} + W_{2 \rightarrow 3} = -13.4161 \text{ kJ}$$

۴-۲۲ فرآیند غیر تعادلی مسئله (۳-۷) را در نظر بگیرید. کار انجام شده روی دی اکسید کربن درون سیلندر در طی فرآیند را محاسبه کنید.

حل: با مراجعه به حل مساله ۳-۷.



$$W_{1 \rightarrow 2} = \int_{V_1}^{V_2} P_{ext} dV \quad \text{در فرآیند غیر تعادلی داریم:}$$

$$P_{ext} = \frac{m_0 g}{A_p} + P_{atm}$$

$$P_{ext} = \frac{6.28 \times 9.81}{7.85 \times 10^{-3}} \times \frac{1 \text{ kPa}}{1000 \text{ Pa}} + 101 \text{ kPa}$$

$$P_{ext} = 108.848 \text{ kPa} = Cte$$

تا وقتی که پیستون حرکت می کند کار انجام می شود وقتی که پیستون در موانع ثابت شده دلیل اینکه $dV=0$ کاری انجام نخواهد شد.

$$V_1 = 7.85 \times 10^{-3} \times 0.1 = 7.85 \times 10^{-4} \text{ m}^3$$

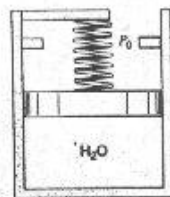
$$V_2 = 7.85 \times 10^{-3} \times 0.15 = 1.1775 \times 10^{-3} \text{ m}^3$$

$$\Rightarrow W_{1,2} = P_{ext}(V_2 - V_1) = 108.848(1.1775 \times 10^{-3} - 7.85 \times 10^{-4}) = 0.0427 \text{ kJ}$$

$$W_{1,2} = 42.7 \text{ J}$$

۲۳-۴ دو کیلوگرم آب در یک سیلندر پیستون با جرم پیستون ناچیز را در نظر بگیرید که بایک فنر خطی و محیط بیرونی بارگذاری می شود در ابتدا نیروی فنر صفر ، $P_1 = P_0 = 100 \text{ kPa}$ و با حجم 0.2 m^3 می باشد وقتی پیستون به موانع بالایی می رسد حجم 0.8 m^3 و درجه حرارت $T = 600^\circ \text{C}$ می شود. حال مجموعه را حرارت می دهیم تا فشار به 1.2 MPa برسد. درجه حرارت نهایی را پیدا کنید. نمودار $P-V$ را رسم و مقدار کار انجام شده طی فرآیند را بدست آورید.

حل:
(1)



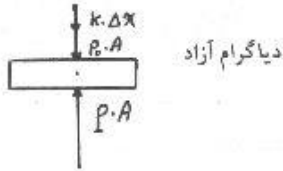
$$P_1 = P_0 = 100 \text{ kPa} \Rightarrow v_f = 0.001043 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$v_g = 1.69400 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$m = 2 \text{ kg}$$

$$| \Rightarrow v = \frac{V}{m} = 0.1 \text{ m}^3/\text{kg}$$

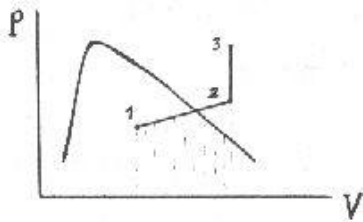
$$V_1 = 0.2 \text{ m}^3$$



در ناحیه دوفازه قرار داریم. $v_f < v < v_g \Rightarrow$

$$2) \begin{cases} T_2 = 600^\circ C \\ V_2 = 0.8 m^3 = 4V_1 \Rightarrow v_2 = 0.4 m^3/kg \end{cases}$$

در ناحیه فراگرم قرار داریم.



بملاحظه جدول (B.1.3) $600^\circ C$

v	P
0.40109	1000 kPa
0.4	$P_2 = ? \rightarrow 1003.2 \text{ kPa}$
0.33393	1200

$$\sum F_y = 0 \Rightarrow P = P_0 + \frac{k\Delta x}{A} = P_0 + \frac{k\Delta V}{A^2} \quad \text{از دیافراگم آزاد داریم:}$$

$$\frac{k}{A^2} = D \Rightarrow P = P_0 + D(V - V_1)$$

$$P_2 = P_0 + D(V_2 - V_1) \Rightarrow 1003.2 = 100 + D(0.8 - 0.2) \Rightarrow D = 1505.33$$

از حالت ۲ به بعد پیستون به مانعها جسییده است.

$$3) \begin{cases} P_3 = 1.2 \text{ MPa} = 1200 \text{ kPa} > P_2 \Rightarrow V_3 = V_2 \\ v_3 = 0.4 m^3/kg \end{cases}$$

بملاحظه جدول (B.1.3) 1200 kPa

v	T
0.37294	700
0.4	$T_3 = ? \Rightarrow T_3 = 770^\circ C$
0.41177	800

$$\left(\int_2^3 p dV = 0 \right)$$

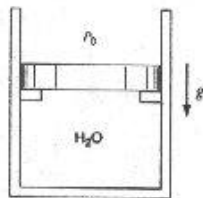
از مساحت ذوزنقه داریم:

$$W = W_{1-2} + W_{2-3} = \int_1^2 p dV + \int_2^3 p dV = \frac{P_1 + P_2}{2} (V_2 - V_1)$$

$$W_{1-3} = \frac{100 + 1003.2}{2} (0.8 - 0.2) = 331 \text{ kJ}$$

۲۴-۴ سیلندریستون نشان داده شده در شکل ۲۴-۲۴ حاوی 1 kg آب در دمای 20°C و حجم 0.1 m^3 می باشد. در ابتدا پیستون بر روی نگهدارنده ها بوده و سطح بازان در مقابل اتمسفر با فشار P_0 می باشد. جرم پیستون طوریست که با فشار درون سیلندری معادل 400 kPa از روی نگهدارنده ها به حرکت درمی آید. آب تا چه دمایی باید گرم شود تا پیستون حرکت کند؟ اگر آب تا حالت بخار اشباع گرم شود، دما و حجم نهایی و کار، W_2 ، را بیابید.

حل:



$$\begin{cases} P = 400 \text{ kPa} \\ v_1 = \frac{0.1}{1} = 0.1 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

برای لحظه بلند شدن داریم:

$$\begin{cases} T_{sat, 400 \text{ kPa}} = 143.63^\circ\text{C} \\ v_f = 0.001084 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{fg} = 0.46138 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_g = 0.46246 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \Rightarrow v_f < v_1 < v_g$$

در منطقه دو فاز قرار داریم

از جدول آب اشباع (B.1.2) داریم:

$$\Rightarrow T_1 = T_{sat, 400 \text{ kPa}} = 143.63^\circ\text{C}$$

$$\begin{cases} P = 400 \text{ kPa} \\ v_2 = v_g = 0.46246 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \Rightarrow T_2 = T_{sat, 400 \text{ kPa}} = 143.63^\circ\text{C}$$

در حالت نهایی داریم:

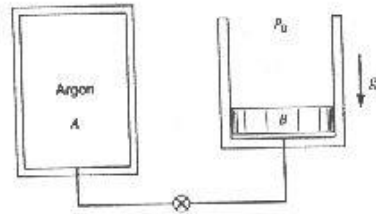
$$V_2 = m \times v_2 = 0.46246 \text{ m}^3$$

کار انجام شده از شروع فرآیند تا نقطه ۱ صفر است زیرا تغییر حجم در این فرآیند وجود ندارد

$$\Rightarrow W_{1-2} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = P \int_{V_1}^{V_2} dV = P (V_2 - V_1) = 144.984 \text{ kJ}$$

۲۷-۴ مخزن A به حجم 400 L حاوی گاز آرگون در 30°C ، 250 kPa است. سیلندر B دارای پیستون بدون اصطکاکی است و جرم پیستون طوریست که فشار 150 kPa آنرا شناور می کند. و در ابتدا خالی است. شیر بازمی شود و آرگون وارد B میشود تا نهایتاً به حالت یکنواخت 30°C ، 150 kPa برسد. کار انجام شده توسط آرگون چقدر است.

حل:



آرگون را به عنوان سیستم در نظر می‌گیریم. فرآیند به صورت غیر تعادلی صورت می‌گیرد. با بکار بردن معادله حالت گاز ایده‌آل برای آرگون:

$$T_1 = T_2 = 30^\circ C, \quad \frac{P_1 V_1}{T_1} = \frac{P_2 V_2}{T_2} \Rightarrow 250 \times 0.4 = 150 \times V_2$$

$$\Rightarrow V_2 = 0.667 \text{ m}^3$$

$$W_{1-2} = \int_1^2 P_{ext} dV = 150(0.667 - 0.4) = 40 \text{ kJ} \quad (\text{غیر تعادلی})$$

۲۸-۴ مواد در 200 kPa ، $30^\circ C$ در یک سیلندر پیستون به حجم اولیه 0.1 m^3 قرار دارد. فشار داخل با فشار محیط 100 kPa ، به علاوه یک نیروی بیرونی که متناسب با $V^{0.5}$ است، متوازن می‌شود. حال به سیستم حرارت می‌دهیم تا فشار نهایی به 225 kPa برسد؛ دمای نهایی و مقدار کار انجام شده طی این فرآیند را تعیین کنید.

حل:

$$1) \begin{cases} P_1 = 200 \text{ kPa} \\ T_1 = 30^\circ C = 303.1 \text{ K} \\ V_1 = 0.1 \text{ m}^3 \end{cases} \quad P_1 V_1 = mRT_1 \Rightarrow m = 0.23 \text{ kg}$$

$$P = P_0 + kV^{0.5} \Rightarrow P_1 = P_0 + kV_1^{0.5} \Rightarrow 200 = 100 + k(0.1)^{0.5} \Rightarrow k = 316.23$$

$$2) \begin{cases} P_2 = 225 \text{ kPa} \\ T_2 = ? \end{cases} \quad P_2 = P_0 + kV_2^{0.5} \Rightarrow 225 = 100 + 316.23V_2^{0.5} \Rightarrow V_2 = 0.156247 \text{ m}^3$$

$$P_2 V_2 = mRT_2 \Rightarrow T_2 = 532.58 \text{ K}$$

$$W_{1-2} = \int_1^2 P dV = \int_{V_1}^{V_2} (P_0 + kV^{0.5}) dV = \left(P_0 V + \frac{2}{3} kV^{3/2} \right) \Big|_{0.1}^{0.156247}$$

$$\Rightarrow W_{1-2} = 11.98 \text{ kJ}$$

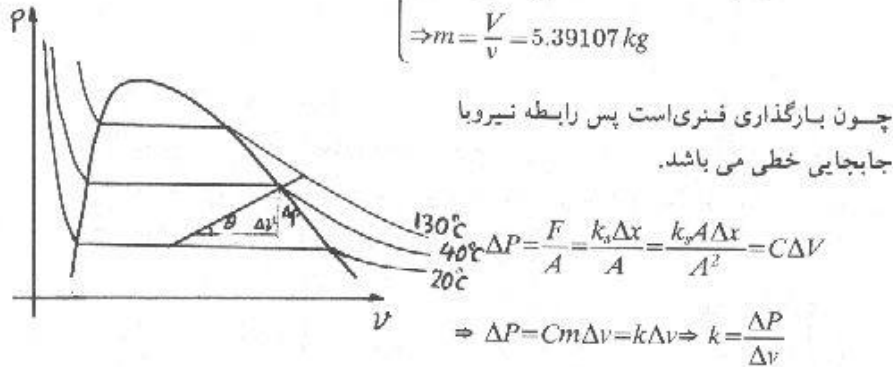
۵۶ / تشریح مسائل میانی ترمودینامیک کلاسیک

۲۹-۴ ترکیب سیلندر پیستونی با بارگذاری فنری حاوی $R-134a$ در دمای $20^\circ C$ و کیفیت 24% با حجم 50L می باشد. مجموعه برانرگرما با حرکت پیستون در مقابل فنر منبسط می شود. در زمانی که آخرین قطرات مایع ناپدید می شوند دما $40^\circ C$ است. گرم کردن در $130^\circ C$ متوقف می گردد. تایید کنید فشار نهایی 1200 kPa است و کار انجام شده را بیابید.

حل:

از جدول (B.5.1) داریم:

$$\begin{cases} P_1 = P_{sat} = 572.8 \text{ kPa} \\ v_f = 0.000817 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{fg} = 0.03524 \text{ m}^3/\text{kg} \\ \Rightarrow v = v_f + x v_{fg} = 0.0092746 \text{ m}^3/\text{kg} \\ \Rightarrow m = \frac{V}{v} = 5.39107 \text{ kg} \end{cases} \quad \begin{cases} T_1 = 20^\circ C \\ x_1 = 0.24 \\ V = 0.05 \text{ m}^3 \end{cases} \Rightarrow$$



برای نقطه 2 از جدول (B.5.1) داریم:

$$\begin{cases} T_2 = 40^\circ C \\ x_2 = 1.00 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} v_2 = v_g = 0.02002 \text{ m}^3/\text{kg} \\ P_2 = P_{sat} = 1017 \text{ kPa} \end{cases} \Rightarrow k = \frac{P_2 - P_1}{v_2 - v_1} = 41338.6$$

$$\Rightarrow P = 41338.6v + 189.101$$

در راه صورت زیر تعریف می کنیم تا با درون یابی به صفر P را بیابیم:

$$\delta = P \cdot (41338.6v + 189.101)$$

از جدول (B.5.2)

$$T_3 = 130^\circ C \begin{cases} P = 1200 \text{ kPa} \rightarrow v = 0.02504 \text{ m}^3/\text{kg} \\ \Rightarrow \delta = -24.2195 \end{cases}$$

$$T_3 = 130^\circ\text{C} \begin{cases} P = 1400 \text{ kPa} \Rightarrow v = 0.02112 \text{ m}^3/\text{kg} \\ \Rightarrow \delta = 337.828 \end{cases}$$

$$\delta = 0 \Rightarrow P = 1213.38 \text{ kPa}$$

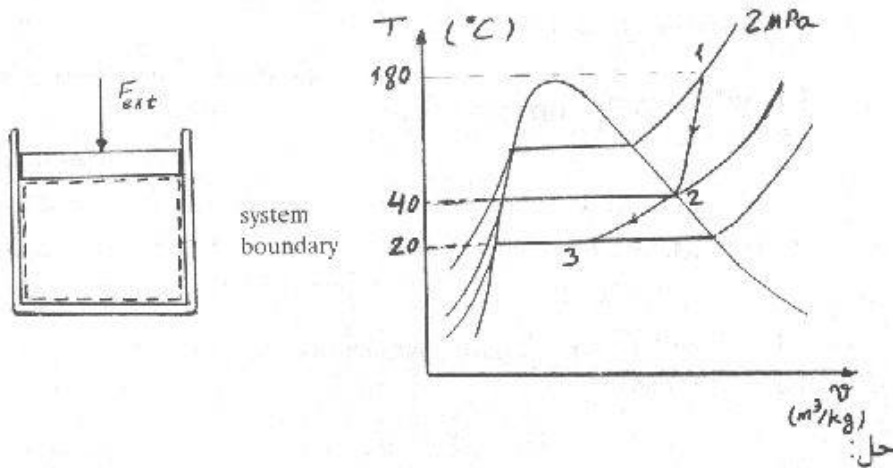
اگر محاسبات را با دورقم علمی انجام می‌دادیم داشتیم $P_3 = 1.2 \text{ MPa}$ با این فرض 1% خطا مرتکب می‌شویم که خطای ناچیزی است.

$$P_3 = 1.2 \text{ MPa} \Rightarrow v_3 = 0.02504 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$W = \int_1^3 p dV = m \int_1^3 p dv = 5.39107 (\text{kg}) \times \int_{0.0092746}^{0.02504} (41338.6v + 189.101) dv$$

$$\Rightarrow {}_1W_3 = 76.3537 \text{ kJ}$$

۳-۴ یک سیلندر حاوی 10 kg آمونیاک دارای پستونی است که بطور خارجی بارگذاری شده است. در آغاز آمونیاک در 2 MPa ، 180°C قرار دارد و سپس سرد می‌شود تا به بخار اشباع در 40°C برسد باز هم سیستم سرد می‌شود تا به 20°C برسد که در این حالت کیفیت 50% است کارکل را برای فرآیند پیدا کنید (تغییرات P در مقابل V را خطی فرض کنید).



مراحل فرآیند در روی نمودار $T-v$ نشان داده شده است (برای وضوح بیشتر مقیاسها و نسبت‌ها رعایت نشده است)

$$\text{حالت 1} \begin{cases} P_1 = 2 \text{ MPa} \\ T_1 = 180^\circ\text{C} \end{cases} \rightarrow v_1 = 0.10571 \text{ m}^3/\text{kg} \Rightarrow V_1 = m v_1 = 1.0571 \text{ m}^3$$

$$\text{حالت 2} \begin{cases} T_2 = 40^\circ\text{C} \\ \text{بخار اشباع} \end{cases} \rightarrow v_2 = v_g |_{40^\circ\text{C}} = 0.0831 \text{ m}^3/\text{kg} \Rightarrow$$

$$\begin{cases} V_2 = mv_2 = 0.8313 \text{ m}^3 \\ P_2 = P_{sat} |_{40^\circ\text{C}} = 1554.9 \text{ kPa} \end{cases}$$

$$\text{حالت 3} \begin{cases} T_3 = 20^\circ\text{C} \\ x_3 = 50\% \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} v_f = 0.001638 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{fg} = 0.14758 \text{ m}^3/\text{kg} \\ P_3 = P_{sat} |_{20^\circ\text{C}} = 857.5 \text{ kPa} \end{cases}, v_3 = v_f + x_3 v_{fg}$$

$$\Rightarrow v_3 = 0.001638 + 0.5 \times 0.14758 = 0.075428 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$\Rightarrow V_3 = mv_3 = 0.75428 \text{ m}^3$$

$$P = AV + B$$

اگر تغییرات P در مقابل V را خطی بگیریم:

در بین حالات 1, 2:

$$2 \text{ MPa} = 2000 \text{ kPa} = 1.0571A + B$$

حالت 1

$$1554.9 \text{ kPa} = 0.8313A + B$$

حالت 2

با حل دستگاه دو معادله دو مجهولی:

$$\begin{cases} A = 1971.2 \\ B = -83.77 \end{cases} \Rightarrow P_{1-2} = 1971.2V - 83.77$$

در بین حالات 2, 3:

$$1554.9 = 0.8313A' + B'$$

حالت 2

$$857.5 = 0.75428A' + B'$$

حالت 3

از حل دستگاه بالا داریم:

$$\begin{cases} A' = 9054.79 \\ B' = -5972.35 \end{cases} = P_{2-3} = 9054.79V - 5972.35$$

$$W_{1-3} = W_{1-2} + W_{2-3} = \int_1^2 p dV + \int_2^3 p dV$$

$$W_{1-3} = \int_{1.0571}^{0.8313} (1971.2V - 83.77) dV + \int_{0.8313}^{0.75428} (9054.79V - 5972.35) dV$$

$$W_{1,3} = -401.34 - 92.9 = -494.24 \text{ kJ}$$

$$w_{1,3} = \frac{-494.24}{10} = -49.424 \text{ kJ/kg}$$

۳۱-۴ یک سیلندر قائم (شکل ۳۱-۴) دارای پیستون ۹۰kg می باشد که بایک پین نگه دارنده قفل شده است. سیلندر محتوی ۱۰L میرد R-22 در دمای ۱۰°C و کیفیت ۹۰% می باشد. فشار اتمسفر یک ۱۰۰kPa و سطح مقطع سیلندر ۰.۰۰۶ m² است. اکنون پین برداشته می شود تا پیستون حرکت کرده و در درجه حرارت نهایی ۱۰°C متوقف گردد. فشار، حجم نهایی و مقدار کار انجام شده توسط R-22 را پیدا کنید.

حل:

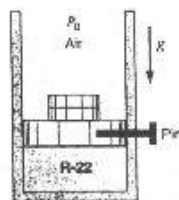
از جدول (B.4.1)

$$P_1 = 680.7 \text{ kPa}$$

$$1) R-22 \begin{cases} T_1 = 10^\circ C \\ x = 90\% \\ V_1 = 10L = 0.01 m^3 \end{cases} \Rightarrow \begin{aligned} v_f &= 0.000800 m^3/kg \\ v_g &= 0.03391 m^3/kg \end{aligned}$$

$$v_1 = v_f + xv_g = 0.031319 m^3/kg$$

$$m = \frac{V_1}{v_1} = 0.3193 \text{ kg}$$



$$P_{ext} = P_0 + \frac{m_p g}{A} = 100 + \frac{90 \times 9.81}{1000 \times 0.006} = 247.15 \text{ kPa}$$

بعد از برداشتن پین چون $P_1 \gg P_{ext}$ ، پس بافرآیند شبه تعادلی سروکار نداریم و در نتیجه

$$W = P_{ext}(V_2 - V_1) \quad \text{کار از فرمول } W_2 = \int_1^2 p dV \text{ بدست نمی آید بلکه}$$

$$2) \begin{cases} T_2 = 10^\circ C \\ P_2 - P_{ext} = 247.15 \text{ kPa} \end{cases}$$

بمراجعه به جدول (B.4.1) چون P_2 از فشار اشباع دمای ۱۰°C کمتر است پس در ناحیه فراگرم قرار داریم.

10°C	
P	v
200	0.13129
247.15	$v_2 = ? \Rightarrow v_2 = 0.10557 \text{ m}^3/\text{kg} \Rightarrow V_2 = mv_2 = 0.03371 \text{ m}^3$
250	0.10402

$${}_1W_2 = P_{\text{ext}}(V_2 - V_1) = 5.86 \text{ kJ}$$

۳۵-۴ کارر برای مساله ۳-۵۳ بیاید.

حل:

از حل مساله 3.53 داریم: $m = 1.73 \text{ kg}$, $P_1 = 5000 \text{ kPa}$, $v_1 = 0.05781 \text{ m}^3/\text{kg}$

$$v_2 = 0.01204 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$P = Kv + D$$

باتوجه به رابطه خطی بین فشار و حجم داریم:

$$\begin{cases} v = 0, P = 200 \Rightarrow D = 200 \\ P = 5000, v = 0.05781 \Rightarrow K = 83030.6 \end{cases}$$

$$\Rightarrow P = 83030.6v + 200$$

$$w = \int_{v_1}^{v_2} p dv = \int_{0.05781}^{0.01204} [83030.6v + 200] dv = -141.88 \text{ kJ/kg}$$

$$\Rightarrow \underline{W = mw = -245.452 \text{ kJ}}$$

۳۶-۴ کارویژه در مساله (۳-۵۵) را بیاید.

بامراجعه به راه حل مساله ۳-۵۵:

$$P_1 = 3 \text{ MPa}$$

$$P_2 = 2.3 \text{ MPa}$$

$$v_1 = 0.11619 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$P = 25.819v \text{ (MPa)} = 25819v \text{ (kPa)}$$

$$\begin{cases} P_2 = 2.3 \text{ MPa} \\ \text{بخار اشباع} \end{cases} \rightarrow v_2 = v_g = 0.087 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$w_{1-2} = \frac{1}{m} \int_1^2 p dV = \int_1^2 p dv = \int_{0.11619}^{0.087} (25819v) dv = -74.5 \text{ kJ/kg}$$

۳۸-۴ یک بالن کروی الاستیک در ابتدا محتوی 5kg آمونیاک به صورت بخار اشباع در دمای 20°C

است و توسط شیر به یک مخزن تخلیه شده به حجم 3m³ متصل می گردد. بالن طوری

کار و حرارت / ۶۱

ساخته شده که فشار در داخل آن متناسب با قطر بالن است. حال شیرباز می شود و آمونیاک به داخل مخزن جریان می یابد تا اینکه فشار درون بالن به 600 kPa می رسد؛ در این حالت شیر بسته می شود. درجه حرارت نهایی در بالن و مخزن 20°C است. تعیین کنید:

- الف) فشار نهایی درون مخزن
 ب) کار انجام شده توسط آمونیاک در فرآیند
 حل:

$$\begin{cases} T_1 = 20^\circ \text{C} \\ x = 1 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P_1 = 857.5 \text{ kPa} \\ v_1 = v_g = 0.1492 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \quad P_1 - kD_1 \Rightarrow k = 762.02 \quad (1) \text{ بالن}$$

$$m = 5 \text{ kg} \Rightarrow V_1 = mv_1 = 0.7461 \Rightarrow D_1 = 1.12529 \text{ m}$$

$$\begin{cases} P_2 = 600 \text{ kPa} \\ T_2 = 20^\circ \text{C} \end{cases} \Rightarrow P_2 = kD_2 \Rightarrow D_2 = 0.78737 \text{ m} \Rightarrow V_2 = 0.2556 \text{ m}^3 \quad (2) \text{ بالن}$$

چون P_2 از فشار اشباع دمای 20°C کمتر است \Leftarrow از جدول (B.2.2) $v_2 = 0.22154 \text{ m}^3/\text{kg}$
 $\Rightarrow m_2 = \frac{V_2}{v_2} = 1.1537 \text{ kg}$

$$\text{tank} \begin{cases} V = 3 \text{ m}^3 \\ m_{\text{tank}} = m - m_2 = 3.8463 \text{ kg} \end{cases} \Rightarrow v = \frac{V}{m} = 0.78 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$T = 20^\circ \text{C} \Rightarrow \begin{cases} v_f = 0.001638 \\ v_g = 0.14922 \end{cases} \quad v > v_g \Rightarrow \text{در ناحیه فراگرم قرار داریم.}$$

از جدول (B.2.2)

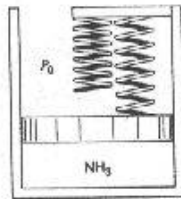
20°C	
v	p
0.93815	150
0.78	$P_2 = ? \Rightarrow P_{\text{tank}} = 183.1 \text{ kPa}$
0.69951	200

اگر بالن و مخزن رایه عنوان سیستم در نظر بگیریم کار فقط در مرز بالن صورت می گیرد و در مورد مخزن کار نداریم چون در مرز مخزن تغییر حجمی روی نمی دهد.

$${}_1W_2)_{\text{balloon}} = \int_1^2 p dV = \int_1^2 kD \times \frac{1}{2} \pi D^2 dD = \frac{k\pi}{2} \int_1^2 D^3 dD = \frac{k\pi}{8} (D_2^4 - D_1^4)$$

$$\Rightarrow W_2 = -365 \text{ kJ} \quad \left(V = \frac{1}{6} \pi D^3 \Rightarrow dV = \frac{1}{2} \pi D^2 dD \right)$$

۴-۴۴ دو فنر با ثابت یکسان بر روی سیلندر پیستون بی وزنی نصب شده‌اند و فشار بیرون 100 kPa می‌باشد. زمانی که پیستون در کف سیلندر قرار دارد فنر آزاد می‌باشند. فنر دوم در $V = 2 \text{ m}^3$ بایستون درگیر می‌شود. سیلندر (شکل ۴-۴۴) حاوی آمونیاک در شرایط اولیه -2°C ، $x = 0.13$ ، $V = 1 \text{ m}^3$ می‌باشد. با گرم کردن، سیستم به فشار نهایی 1200 kPa می‌رسد. درجه فشاری پیستون با فنر دوم تماس می‌یابد. دمای نهایی و کار انجام شده را بیابید.



حل:

برای فشار داریم:

$$P = \begin{cases} P_0 + P_{s1} & V \leq 2 \text{ m}^3 \\ P_0 + P_{s1} + P_{s2} & V > 2 \text{ m}^3 \end{cases}$$

$$\Rightarrow P = \begin{cases} P_0 + \frac{k}{A^2} V & V \leq 2 \text{ m}^3 \\ P_0 + \frac{k}{A^2} V + \frac{k}{A^2} (V - 2) & V > 2 \text{ m}^3 \end{cases}$$

یا

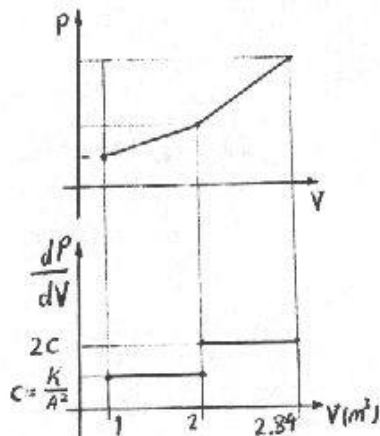
$$\Rightarrow P = \begin{cases} P_0 + \frac{km}{A^2} v & V \leq 2 \\ P_0 + \frac{km}{A^2} v + \frac{km}{A^2} \left(v - \frac{2}{m} \right) & V > 2 \end{cases}$$

تاقبل از حجم 2 m^3 داریم:

$$P = P_0 + \frac{km}{A^2} v \Rightarrow \frac{km}{A^2} = \frac{P - P_0}{v}$$

در نقطه اولیه با درون بایی از جدول (B.2.1)

مقادیر مورد نیاز را بدست می‌آوریم:



$$T = -2^\circ \text{C} \Rightarrow \begin{cases} P_{sat} = 399.72 \text{ kPa} \\ v_f = 0.0015596 \text{ m}^3/\text{kg} \\ v_{fg} = 0.31055 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} T_1 = -2^\circ \text{C} \\ x_1 = 0.13 \\ v_1 = 0.0419311 \\ \Rightarrow m = \frac{V_1}{v_1} = 23.8486 \text{ kg} \end{cases}$$

$$\Rightarrow \frac{km}{A^2} = \frac{P-P_0}{v} = \frac{399.72-100}{0.04119311} = 7147.92 \frac{kPa \cdot kg}{m^3}$$

$$\Rightarrow \frac{k}{A^2} = 299.721 \frac{kPa}{m^3}$$

$$V_2 = 2m^3 \Rightarrow v_2 = \frac{V_2}{m} = 0.0838624 m^3/kg$$

$$\Rightarrow P_2 = P_0 + \frac{km}{A^2} v_2 = 100 + 7147.92 \times 0.0838624 = 699.441 kPa$$

$$P = P_0 + \frac{km}{A^2} v + \frac{km}{A^2} (v - \frac{2}{m}) = 14295.8 v_3 - 499.441 \quad \text{از نقطه } V=2m^3 \text{ داریم:}$$

$$P_3 = 1200 kPa \Rightarrow v_3 = \frac{P_3 + 499.441}{14295.8} = \frac{1699.441}{14295.8} = 0.118877 m^3/kg$$

$$\Rightarrow V_3 = m v_3 = 2.83505 m^3$$

بادرون یابی از جدول B.2.2 داریم:

$$P_3 = 1200 kPa \begin{cases} T=50 \Rightarrow v=0.11846 \\ T=60 \Rightarrow v=0.12378 \end{cases} \quad v=0.11887 \Rightarrow T=50.7838^\circ C$$

$${}_1W_3 = {}_1W_2 + {}_2W_3 = \frac{P_1 + P_2}{2} (V_2 - V_1) + \frac{P_3 + P_2}{2} (V_3 - V_2) = 549.581 + 793.064 = 1.34265 MJ$$

۴-۴۵ در فرآیند پرشدن بالن هلیوم مساله (۳-۱۴) برای حجم کنترلی که شامل فضای داخل بالن است کار انجام شده در طی فرآیند را حساب کنید.

حل:

$$V_1 = 0$$

بمراجعه به راه حل مساله ۳-۱۴:

$$V_2 = \frac{\pi \times 1^3}{6} = 0.52 m^3$$

$$V_3 = \frac{\pi \times 4^3}{6} = 33.51 m^3$$

$$P_{1,2} = P_0 = 100 kPa \quad , \quad P_{2,3} = 100 + 1600(1 + \frac{1}{D}) \frac{1}{D} \quad (D_1 = 1m)$$

$$W_{1,3} = W_{1,2} + W_{2,3} = \int_1^2 p_{1,2} dV + \int_2^3 p_{2,3} dV$$

$$V = \frac{\pi D^3}{6} \Rightarrow dV = \frac{\pi D^2}{2} dD$$

$$\Rightarrow W_{1-3} = \int_0^{0.52} 100 dV + \int_1^4 (100 + 1600(1 + \frac{1}{D}) \frac{1}{D}) \times \frac{\pi D^2}{2} dD$$

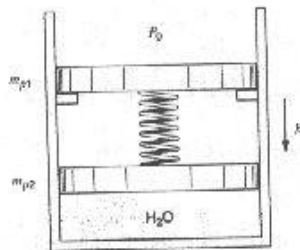
$$= 52 + 14609 = 14661 \text{ kJ}$$

۴-۴۶ یک سیلندر (شکل ۴-۴۶)، دارای دو پیستون است. پیستون بالایی به جرم $m_{P1} = 100 \text{ kg}$ درایتداروی موانع نشسته است. پیستون پایینی به جرم $m_{P2} = 0 \text{ kg}$ می باشد که 2 kg آب زیر آن بوده و یک فنردرخلایه بین دو پیستون، آن دورابه همدیگر می پیوندد. نیروی فتموقمی که پیستون پایینی درپایین قراردارد معادل صفر است وهنگامی که پیستون پایینی به موانع می رسد حجم 0.3 m^3 است. آب درایتدارفشار 50 kPa وحجم $V = 0.00206 \text{ m}^3$ قرارداردوبعدتارسیدن به بخاراشباع گرم می شود.

الف) دماوفشاراولیه که باعث حرکت پیستون به بالای می شودراپیداکنید.

ب) T, P, V نهایی وکارانجام شده توسط آب رابدست آورید.

حل:

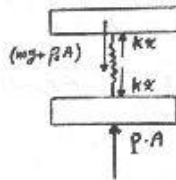


تاهنگامی که $kx < P_0 A + m_{P1} g$ ، یابه عبارت دیگر $\frac{kV}{A^2} < P_0 + \frac{m_{P1} g}{A}$ ، پیستون بالایی روی موانع ایستاده است وداریم.

معادله تعادل استاتیکی برای پیستون پایینی

$$\sum F_y = 0$$

$$PA - kx = 0 \Rightarrow P \cdot \frac{kV}{A^2} = 0 \Rightarrow P = \frac{kV}{A^2}$$



$$\begin{cases} V = 0.00206 \text{ m}^3 \\ p = 50 \text{ kPa} \\ A = 7.012 \text{ cm}^2 = 0.0007012 \text{ m}^2 \end{cases} \quad (1)$$

$$\Rightarrow P_1 = \frac{kV_1}{A^2} \Rightarrow k = 11.934 \text{ N/m}$$

زمانیکه $\frac{kV}{A^2} \geq P_0 + \frac{m_{P1} g}{A}$ می شود پیستون بالایی از موانع کنده شده وازاین به بعدسیستم تارسیدن پیستون پایینی به موانع تحول فشار ثابت خواهدداشت. (با $P_0 + \frac{m_{P1} g}{A} = p = \text{Cte}$)

معادله تعادل استاتیکی برای پیستون پایینی:

$$PA - m_{P2} g - P_0 A = 0 \Rightarrow P = P_0 + \frac{m_{P2} g}{A}$$

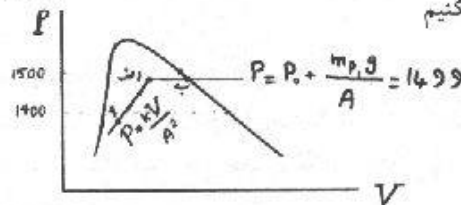
برای قسمت الف داریم .

$$P_0 = 100 \text{ kPa} \Rightarrow \begin{cases} P = P_0 + \frac{m_p g}{A} \\ \frac{kV}{A^2} = P_0 + \frac{m_p g}{A} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} P = 1499 \text{ kPa} \\ V = 0.06176 \text{ m}^3 \\ v = \frac{V}{m} = 0.03088 \text{ m}^3/\text{kg} \end{cases}$$

بملاحظه جدول (B.1.2) و با مقایسه v با v_g و v_f های 1400 و 1500 kPa درمی یابیم که در ناحیه دو فازه قرار داریم .

1400	195.07	(B.1.2) درونیایی از جدول
1499	$T_2 = ? \Rightarrow T = 198.29^\circ\text{C}$	
1500	198.32	

در نتیجه داریم .
حال نمودار $P-V$ را رسم می کنیم



از روی نمودار معلوم می شود که باید بین v_g های مربوط به 1400 و 1500 kPa درون یابی کنیم تا v_g مربوط به 1499 kPa بدست آید.

1400	0.14084	از جدول (B.1.2) داریم .
1499	$v_g = ? \Rightarrow v_g = 0.13186 \text{ m}^3/\text{kg} \Rightarrow V = m v_g = 2 \times 0.13186$	
1500	0.13177	

$$W = \int_1^a p dV + \int_a^b p dV = \int_{V_1}^{V_0} \frac{kV}{A^2} dV + \int_{V_0}^{V_2} 1499 \times 10^3 dV$$

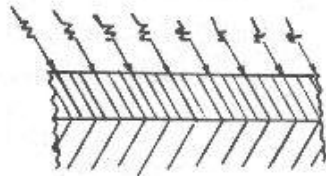
$$= \frac{kV^2}{2A^2} \Big|_{0.00206}^{0.06176} + 1499 \times 10^3 V \Big|_{0.06176}^{0.26372}$$

$$= \frac{11.934}{2 \times (0.0007012)^2} (0.06176^2 - 0.00206^2) + 1499 \times 10^3 (0.26372 - 0.06176)$$

$$= 348976.5 \text{ J} = 348.98 \text{ kJ}$$

۴۷-۴ خورشید به سطح 150 m^2 یک جاده طوری می تابد که دمای سطح آن 45°C می باشد. در زیر آسفالت، به ضخامت 5 cm و رسانایی حدود $0.06 \frac{\text{W}}{\text{mK}}$ ، لایه ای از شن فشرده در دمای 15°C قرار دارد آهنگ انتقال حرارت به شن فشرده را بیابید.

حل:



$$\dot{Q} = -kA \frac{dT}{dx}$$

در این مساله انتقال حرارت در حالت پایامی باشد.

$$\Rightarrow \dot{Q} = Cte \Rightarrow \frac{dT}{dx} = Cte$$

یعنی رابطه بین T و x خطی است

$$\Rightarrow \frac{dT}{dx} = \frac{\Delta T}{\Delta x} \Rightarrow \dot{Q} = kA \frac{\Delta T}{\Delta x} = 0.06 \times 150 \times \frac{45 - 15}{0.05}$$

$$\Rightarrow \dot{Q} = 5.4 \text{ kW}$$

۴۹-۴ یک آبگرمکن با صفحات عایق پوشانده شده است و سطح آن 3 m^2 می باشد. سطح داخلی صفحات 75°C است و سطح خارجی صفحات در 20°C قرار دارد. رسانایی گرمایی صفحات 0.08 W/mK است. ضخامت صفحات چقدر باید باشد تا انتقال حرارت در حد 200 W محدود شود.

حل:

طبق معادله کمی فوریه:

$$\dot{Q} = kA \frac{\Delta T}{\Delta x}$$

$$200 = 0.08 \times 3 \times \frac{75 - 20}{\Delta x} \Rightarrow \Delta x = 66 \text{ mm}$$

۵۱-۴ یک چگالنده بزرگ (مبادله کن حرارتی) در یک نیروگاه باید 100 MW حرارت را از بخار جاری در لوله های آب دریا که از میان مبادله کن حرارتی پمپ می شود، انتقال دهد. فرض کنید دیوار جداکننده بخار و آب دریا از فولاد به ضخامت 4 mm است. رسانایی گرمایی آن 50 W/mK و حداکثر اختلاف درجه حرارت بین دو سیال 5°C می باشد. حداقل سطح لازم برای انتقال حرارت را بیابید. از اثرات همرفت در جریانها صرف نظر کنید.

حل:

$$\dot{Q} = kA \frac{\Delta T}{\Delta x} \Rightarrow 100 \times 10^6 = 50A \frac{5}{4 \times 10^{-3}} \Rightarrow A = 1600 \text{ m}^2$$

۴-۵۳ لامپ کوچک (25W) درون یخچالی به دلیل اشکال در اتصال روشن مانده است و محدودیت عایق کاری اجازه نفوذ 50W انرژی را از فضای اطراف به محفظه سرد می‌دهد. چه مقدار اختلاف درجه حرارت با محیط (20°C) در میانه کن گرمایی لازم است تا بتواند از سطح 1 متر مربعی خود با ضریب همرفت متوسط $15 \frac{W}{m^2 K}$ انرژی وارد شده را دفع کند؟

حل:

$$\dot{Q}_{gen} + \dot{Q}_{in} = \dot{Q}_{out}$$

داریم:

$$\begin{cases} \dot{Q}_{gen} = 25W \\ \dot{Q}_{in} = 50W \end{cases} \Rightarrow \dot{Q}_{out} = 75W$$

$$\dot{Q}_{out} = hA\Delta T \Rightarrow \Delta T = \frac{\dot{Q}_{out}}{hA} = \frac{75}{1 \times 15} = 5^\circ C$$

از طرفی:

[لازم به ذکر است h تابع پیچیده‌ای از دما و شرایط شاره محیط است که اثرات همرفت و تابش در آن منظور شده و محاسبه آن نیاز به دانش انتقال حرارت پیشرفته دارد و در مقطع فعلی از مقدار متوسط آن استفاده می‌شود.]

۴-۵۴ یک کفشک ترمزویک درام فولادی نصب شده در ترمزیک اتومبیل بطوری‌گونه 25W انرژی را در حین کند شدن سرعت اتومبیل جذب می‌کنند، فرض کنید سطح کل بیرونی $0.1m^2$ و ضریب انتقال حرارت همرفت $10W/m^2K$ و درجه حرارت هوای معادل $20^\circ C$ باشد. وقتی شرایط پایا فرامی‌رسد، درجه حرارت سطح بیرونی درام و کفشک ترمز چقدر است؟

حل:

$$\dot{Q} = hA\Delta T$$

$$25 = 10 \times 0.1 \times (T - 20) \Rightarrow T = 45^\circ C$$

۴-۵۵ سطح دیوار یک خانه در درجه حرارت $30^\circ C$ قرار دارد و گسیلندگی آن $\epsilon = 0.7$ است. محیط اطراف خانه در $15^\circ C$ قرار داشته و گسیلندگی متوسط آن $\epsilon = 0.9$ است. آهنگ تابش انرژی هریک از این سطوح در واحد سطح چقدر است؟

حل:

$$\text{Wall} \begin{cases} T_w = 273.15 + 30 = 303.15K \\ \epsilon = 0.7 \\ A = 1 \\ \sigma = 5.669 \times 10^{-8} W/(m^2 K^4) \end{cases} \Rightarrow \dot{Q} = \epsilon A \sigma T_w^4 = 335(W)$$

$$\text{Surrounding} \begin{cases} T_s = 273.15 + 15 = 288.15K \\ \varepsilon = 0.9 \\ A = 1 \end{cases} \Rightarrow Q = A\varepsilon\sigma T_s^4 = 352 (W)$$

۴-۵۷ یک لامپ حرارتی -تابشی میله ای به طول $0.5m$ و قطر $0.5cm$ است که از آن $400W$ انرژی الکتریکی گسیل می شود. با فرض اینکه سطح دارای گسیلندگی 0.9 باشد و با صرف نظر از انرژی دریافتی، درجه حرارت سطح میله را بیابید.

حل:

$$\dot{Q} = \varepsilon\sigma A T_s^4 \quad \text{داریم:}$$

$$\Rightarrow T_s = \left(\frac{\dot{Q}}{\varepsilon A \sigma} \right)^{\frac{1}{4}}$$

$$\dot{Q} = 400 W, \quad \varepsilon = 0.9, \quad A = \pi D L = 7.85398 \times 10^{-3} m^2 \quad \text{از طرفی:}$$

$$\sigma = 5.669 \times 10^{-8} \frac{W}{m^2 \cdot K^4}$$

$$\Rightarrow T_s = \left(\frac{400}{0.9 \times 7.85398 \times 10^{-3} \times 5.669 \times 10^{-8}} \right)^{\frac{1}{4}} = 999.552 K$$

$$\Rightarrow T_s \approx 1000 K$$