

الاسم : رقم القيد :

السؤال الأول (5 درجات) :

منظومة مكبس واسطوانة تحتوي على 500 لتر من الميثروجين عند 150 kPa و 27°C، وضعت بها مقاومة كهربائية متصلة بمصدر جهد 110 V لمدة 15 دقيقة لتسخين المنظومة عند ضغط ثابت حتى تتضاعف الحجم. إذا كانت كمية الحرارة المنتقلة إلى المحيط خلال عملية التسخين 20 kJ/kg أوجد التيار الكهربائي المار في المقاومة ووضح العملية على مخطط T-V

السؤال الثاني (6 درجات) :

يدخل مانع التبريد R134-a ضاغط اديباتي بمعدل 18 m³/min وضغط 1 بار ودرجة حرارة 6°C، ويغادر بضغط 7 بار. إذا كانت القدرة المطلوبة لتشغيل الضاغط 35 kW، أوجد معدل التدفق الكتلي ودرجة حرارة خروج المائع.

السؤال الثالث (4 درجات) :

يستخدم مكيف هواء له معامل أداء 2.5 للمحافظة على درجة حرارة قاعة دراسية عند 23°C، إذا كانت الحرارة تنتقل إلى القاعة عبر الجدران والنوافذ بمعدل 40 MJ/hr بينما الحرارة المتولدة من الطلبة والاصواء 1000 وات، أوجد بوحدة الكيلو وات القدرة التي يستهلكها المكيف والحرارة المنتقلة إلى خارج القاعة مع رسم شكل توضيحي للمبرّد.

قوانين قد تحتاجها

$$PV = mRT$$

$$W = P(V_2 - V_1)$$

$$W = mRT \ln \frac{v_2}{v_1}$$

$$Q - W = \Delta U$$

$$\Delta U = mc_v \Delta T$$

$$\Delta H = mc_p \Delta T$$

$$\dot{Q} - \dot{W} = \dot{m}(\Delta h + \Delta ke + \Delta pe)$$

$$\dot{m} = \rho AC = \rho \dot{V}$$

$$u = u_f + xu_{fg}, \quad h = h_f + xh_{fg}$$

$$v = v_f + xv_{fg}$$

$$\eta = \frac{\dot{W}_{net,out}}{\dot{Q}_H}$$

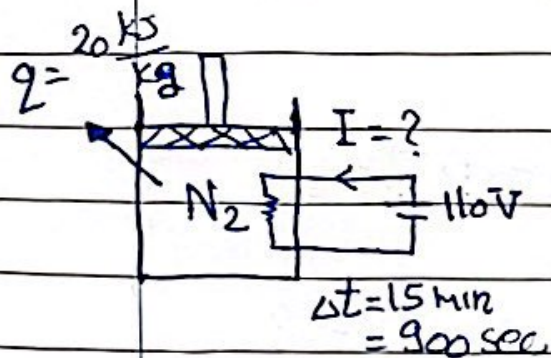
$$COP_R = \frac{\dot{Q}_L}{\dot{W}_{net,in}}$$

$$\dot{W}_{net} = \dot{Q}_H - \dot{Q}_L$$

$$COP_{HP} = \frac{\dot{Q}_H}{\dot{W}_{net,out}}$$

انتهت الامتلاء..... بالتوفيق والنجاح للجميع

المسألة الأولى (5 درجات)



I = ?

state I

$$V_1 = 500 \text{ L} = 0.5 \text{ m}^3$$

$$T_1 = 27^\circ \text{C} = 300 \text{ K}$$

$$P_1 = 150 \text{ kPa}$$

state II

$$P_2 = P_1$$

$$V_2 = 2V_1 = 1 \text{ m}^3$$

$$P = c$$

$$Q - W = \Delta U$$

$$m(-q) - [P \Delta V - V I \Delta t \times 10^{-3}] = \Delta U$$

$$\textcircled{1} m(-q) + V I \Delta t \times 10^{-3} = \Delta H = m c_p (T_2 - T_1)$$

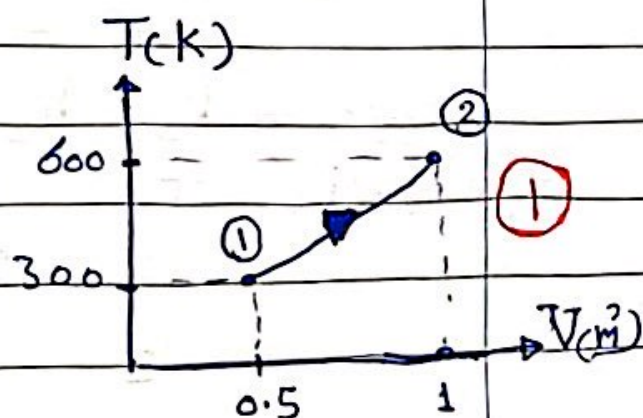
$$\textcircled{0.75} m = \frac{P_1 V_1}{R T_1} = \frac{150 \times 0.5}{0.2968 \times 300} = 0.842 \text{ kg}$$

$$\textcircled{0.75} \frac{V_1}{T_1} = \frac{V_2}{T_2} \rightarrow T_2 = \frac{V_2}{V_1} T_1 = 2 T_1 = 600 \text{ K}$$

$$\textcircled{0.5} c_p = c_p @ T_{avg} = c_p @ 450 \text{ K} = 1.049 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K}$$

$$\therefore 0.842(-20) + 110 \times I \times 900 \times 10^{-3} = 0.842 \times 1.049 \times 300$$

$$\textcircled{1} \therefore I = 2.85 \text{ A}$$

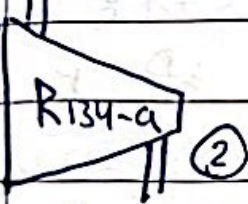


$$\dot{V} = 18 \text{ m}^3/\text{min} = 0.3 \text{ m}^3/\text{sec}$$

المثال الثاني (6 و 7)

$$P_1 = 1 \text{ bar} = 100 \text{ kPa}$$

$$T_1 = -6^\circ \text{C}$$



$$W_{in} = 35 \text{ kW}$$

$$P_2 = 7 \text{ bar} = 700 \text{ kPa}$$

$$\dot{m} = ? \quad T_2 = ?$$

$$\dot{m} = \rho \dot{V}_1$$

$$\dot{Q} - \dot{W} = \dot{m} (h_2 - h_1)$$

في P_1 و T_1 $\rightarrow$ $T > T_{sat} @ 100 \text{ kPa}$ بخار مشبع
at 0.1 MPa

T	v	h
-10	0.20743	247.49
-6	v_1	h_1
0	0.2163	255.58

$$v_1 = 0.210978 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$h_1 = 250.726$$

$$\dot{m} = \frac{1}{v_1} \dot{V}_1 = \frac{1}{0.210978} \times 0.3 = 1.42 \text{ kg/sec}$$

$$(-35) = 1.42 (h_2 - 250.726) \rightarrow h_2 = 275.37 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

في P_2 و h_2 $\rightarrow$ $h_2 > h_g @ 700 \text{ kPa}$ بخار مشبع
at 0.7 MPa

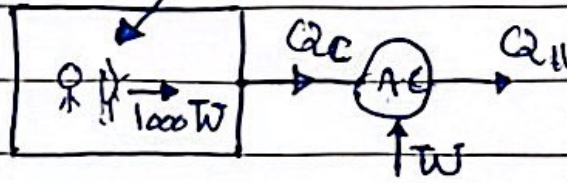
T	h
30	268.45
T_2	275.37
40	278.57

$$T_2 = 36.84^\circ \text{C}$$

المثال الثاني (4 درجات)

40 M3/hr

COP = 2.5



① $\dot{Q}_c = 40 \frac{10^3}{3600} + 1000 \times 10^{-3} = 12.11 \frac{\text{KJ}}{\text{sec}} (\text{kW})$

① $\text{COP}_R = \frac{\dot{Q}_c}{\dot{W}} \rightarrow \dot{W} = \frac{\dot{Q}_c}{\text{COP}} = \frac{12.11}{2.5} = 4.84 \text{ kW}$

① $\dot{Q}_H = \dot{W} + \dot{Q}_c = 4.84 + 12.11 = 16.95 \text{ kW}$

