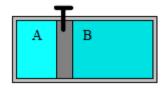


7 سیلندر بسته ای توسط پیستون بی اصطکاکی که توسط پینی قفل شده است به دو محفظه تقسیم شده است. محفظه A حاوی A ۱۰ هوا در A ۱۰ هوا در A ۱۰ هوا در A است. محفظه A حاوی A ۱۰ هوا در A شده است. محفظه A حاوی A ۳۰ مورت در آب اشباع A سیستون آزاد می شود و هر دو محفظه به دمای A می رسند. آب براثر تراکم به صورت دوفازی در می آید. با در نظر گرفتن هوا و آب به عنوان جرم کنترل، کار انجام شده توسط سیستم و گرمای داده شده به سیلندر را بیابید.

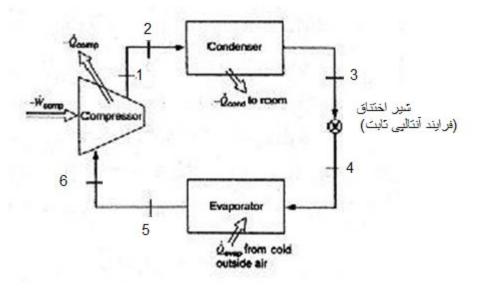


 $\frac{m^3}{s}$  وارد یک توربین می شود. ۱۵ ٪ از جریان جرمی  $\frac{m^3}{s}$  وارد یک توربین می شود. ۱۵ ٪ از جریان جرمی ورودی در ۴۰۰°C و ۴۰۰ برداشت می شود. بقیه جریان در ۲۰KPa و کیفیت ۹۰٪ و سرعت  $\frac{m}{s}$  از توربین خارج می شود. دبی جریان برداشت شده و قطر لوله خروجی نهایی از توربین را محاسبه کنید.

\*- در شکل سیکل پمپ گرمایی با مبرد R-12 نشان داده شده است. R-12 با آهنگ \* وارد \*- وارد کمپرسور به قدرت \*- \*- \*- میشود. داده های زیر را داریم:

۶	۵	k	٣	٢	١	حالت
۲9.	۳۰۰	٣٢٠	17	177.	۱۲۵۰	P, KPa
۵	•		40	11.	17.	T, °C

دفع گرما از کمپرسور ، و دفع گرما از R-12 در کندانسور و گرمای داده شده به R-12 در اواپراتور را بیابید



Two kg water at 120°C with a quality of 25% has its temperature raised 20°C in a constant volume process as in Fig. P5.45. What are the heat transfer and work in the process?

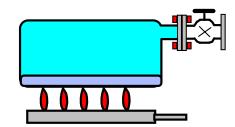
## Solution:

C.V. Water. This is a control mass

Energy Eq.: 
$$m(u_2 - u_1) = {}_{1}Q_2 - {}_{1}W_2$$

Process: V = constant

$$\rightarrow$$
 <sub>1</sub>W<sub>2</sub> =  $\int P dV = 0$ 



State 1:  $T, x_1$  from Table B.1.1

$$\begin{aligned} v_1 &= v_f + x_1 \ v_{fg} = 0.00106 + 0.25 \times 0.8908 = 0.22376 \ m^3/kg \\ u_1 &= u_f + x_1 \ u_{fg} \ = 503.48 + 0.25 \times 2025.76 = 1009.92 \ kJ/kg \end{aligned}$$

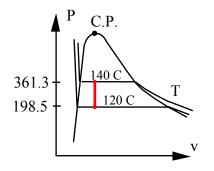
State 2: 
$$T_2$$
,  $v_2 = v_1 < v_{g2} = 0.50885 \text{ m}^3/\text{kg}$  so two-phase  $v_2 - v_{f2} = 0.22376 - 0.00108$ 

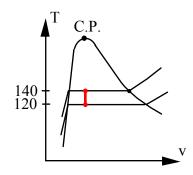
$$x_2 = \frac{v_2 - v_{f2}}{v_{fg2}} = \frac{0.22376 - 0.00108}{0.50777} = 0.43855$$

$$u_2 = u_{f2} + x_2 u_{fg2} = 588.72 + x_2 \times 1961.3 = 1448.84 \text{ kJ/kg}$$

From the energy equation

$$_{1}Q_{2} = m(u_{2} - u_{1}) = 2 (1448.84 - 1009.92) = 877.8 \text{ kJ}$$





A closed cylinder is divided into two rooms by a frictionless piston held in place by a pin, as shown in Fig. P5.138. Room A has 10 L air at 100 kPa, 30°C, and room B has 300 L saturated water vapor at 30°C. The pin is pulled, releasing the piston, and both rooms come to equilibrium at 30°C and as the water is compressed it becomes two-phase. Considering a control mass of the air and water, determine the work done by the system and the heat transfer to the cylinder.

#### Solution:

C.V. A + B, control mass of constant total volume.

Energy equation: 
$$m_A(u_2 - u_1)_A + m_B(u_{B2} - u_{B1}) = {}_{1}Q_2 - {}_{1}W_2$$

Process equation: 
$$V = C \implies {}_{1}W_{2} = 0$$

$$T = C \implies (u_2 - u_1)_A = 0$$
 (ideal gas)

The pressure on both sides of the piston must be the same at state 2.

Since two-phase: 
$$P_2 = P_{g H_2O at 30^{\circ}C} = P_{A2} = P_{B2} = 4.246 \text{ kPa}$$

Air, I.G.: 
$$P_{A1}V_{A1} = m_A R_A T = P_{A2}V_{A2} = P_{g H_2O \text{ at } 30^{\circ}C} V_{A2}$$
  
 $\rightarrow V_{A2} = \frac{100 \times 0.01}{4246} \text{ m}^3 = 0.2355 \text{ m}^3$ 

Now the water volume is the rest of the total volume

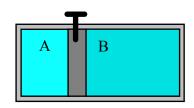
$$V_{B2} = V_{A1} + V_{B1} - V_{A2} = 0.30 + 0.01 - 0.2355 = 0.0745 \text{ m}^{3}$$

$$m_{B} = \frac{V_{B1}}{v_{B1}} = \frac{0.3}{32.89} = 9.121 \times 10^{-3} \text{ kg} \implies v_{B2} = 8.166 \text{ m}^{3}/\text{kg}$$

$$8.166 = 0.001004 + x_{B2} \times (32.89 - 0.001) \implies x_{B2} = 0.2483$$

$$u_{B2} = 125.78 + 0.2483 \times 2290.8 = 694.5 \text{ kJ/kg}, u_{B1} = 2416.6 \text{ kJ/kg}$$

$${}_{1}Q_{2} = m_{B}(u_{B2} - u_{B1}) = 9.121 \times 10^{-3}(694.5 - 2416.6) = -15.7 \text{ kJ}$$



Steam at 3 MPa, 400°C enters a turbine with a volume flow rate of 5 m<sup>3</sup>/s. An extraction of 15% of the inlet mass flow rate exits at 600 kPa, 200°C. The rest exits the turbine at 20 kPa with a quality of 90%, and a velocity of 20 m/s. Determine the volume flow rate of the extraction flow and the diameter of the final exit pipe.

Solution:

Inlet flow: 
$$\dot{m}_i = \dot{V}/v = 5/0.09936 = 50.32 \text{ kg/s}$$
 (Table B.1.3)

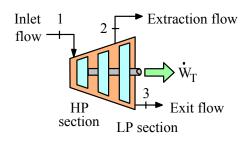
Extraction flow: 
$$\dot{m}_e = 0.15 \ \dot{m}_i = 7.55 \ kg/s$$
;  $v = 0.35202 \ m^3/kg$ 

$$\dot{V}_{ex} = \dot{m}_{e} v = 7.55 \times 0.35202 = 2.658 \text{ m}^3/\text{ s}$$

Exit flow: 
$$\dot{m} = 0.85 \dot{m}_i = 42.77 \text{ kg/s}$$

Table B.1.2 
$$v = 0.001017 + 0.9 \times 7.64835 = 6.8845 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$\dot{\mathbf{m}} = \mathbf{A}\mathbf{V}/\mathbf{v} \Rightarrow \mathbf{A} = (\pi/4) \mathbf{D}^2 = \dot{\mathbf{m}} \mathbf{v}/\mathbf{V} = 42.77 \times 6.8845/20 = 14.723 \mathbf{m}^2$$
  
  $\Rightarrow \mathbf{D} = \mathbf{4.33} \mathbf{m}$ 



A R-12 heat pump cycle shown in Fig. P6.71 has a R-12 flow rate of 0.05 kg/s with 4 kW into the compressor. The following data are given

State	1	2	3	4	5	6
P kPa	1250	1230	1200	320	300	290
T °C	120	110	45		0	5
h kJ/kg	260	253	79.7	-	188	191

Calculate the heat transfer from the compressor, the heat transfer from the R-12 in the condenser and the heat transfer to the R-12 in the evaporator.

## Solution:

CV: Compressor

$$\dot{Q}_{COMP} = \dot{m}(h_1 - h_e) + \dot{W}_{COMP}$$
  
= 0.05 (260 - 191) - 4.0 = -0.55 kW

CV: Condenser

$$\dot{Q}_{COND} = \dot{m} (h_3 - h_2) = 0.05 (79.7 - 253) = -8.665 \text{ kW}$$

CV: Evaporator 
$$h_4 = h_3 = 79.7 \text{ kJ/kg (from valve)}$$

$$\dot{Q}_{EVAP} = \dot{m} (h_5 - h_4) = 0.05 (188 - 79.7) = 5.42 \text{ kW}$$