

ANALISIS EFISIENSI KERJA AC JENIS SPLIT WALL DALAM RUANGAN TERTUTUP CV. JAYATAMA

Abdul Said^{1,a*}, Rizal hanifi^{2,b}, dan Oleh^{3,c}

¹Syahbana, Jl. Raya Husen Kertadibrata, RT.023/RW.10, Mulyasari, Kec. Pamanukan, Kabupaten Subang, Jawa Barat 41254,

²Percetakan Birulangit, Jl. Ir. Haji Juanda No.231, RT.05/RW.02 Ds, Jomin Bar., Kec. Kotabaru, Kabupaten Karawang, Jawa Barat 41374,

³Jl. Manunggal VII, Palumbonsari, Kec. Karawang Tim., Kabupaten Karawang, Jawa Barat 40166

^aabdulngaji1@gmail.com, ^brizal.hanifi@ft.unsika.ac.id, ^coleh@staff.unsika.ac.id

Abstrak

Tujuan penelitian ini adalah untuk mengetahui effisiensi kerja AC pada ruangan tertutup, dengan memperhatikan kondisi udara luar dan dalam. melihat permasalahan mesin AC selalu terjadinya gejala kebocoran refrigerant, menggunakan metode Penelitian Rumus Siklus Ideal refrigerant Kompresi Uap. Sehingga nilai Coefficient Of Performance diketahui. Khasus yang diambil dari penelitian bertempat pada, rumah customer dengan Menggunakan refrigerant R.12, Tekanan (P1) = 1 bar, Temperatur 2 (T2) = -5°C, Tekanan2 (P2) = 3 bar, Tekanan3 (P3) = 3,5 bar, Laju aliran yang terjadi pada sistem tersebut (\dot{m}) = 60 Psi = 4,21 kg/s. serta dengan pencarian entalpi pada setiap titik keadaan sistem di dalam siklus refrigerant. Maka hasil perhitungan analisis, mendapatkan nilai Efisiensi Co-efficient Of Performance refrigerant 0,11%, Efisiensi Heat Pump 0,12% % dari system kerja Pompa, dan Back Work Ratio 9,3%. Serta solusi diberikan penggantian refrigerant yang lebih baik, melihat data dan tahapan proses analisis sehingga dijadikan referensi pengembangan selanjutnya.

Kata kunci : Kata kunci : effisiensi kerja AC, refrigerant, entalpi

Abstract

The purpose of this study was to determine the working efficiency of the air conditioner in a closed room, taking into account the external and internal air conditions. Seeing the problem with the AC engine, there is always a refrigerant leak symptom, using the Ideal Cycle Formula Research method for Vapor Compression refrigerant. So the value of the coefficient of performance is known. Specifically taken from the research located at the customer's house using refrigerant R.12, Pressure (P1) = 1 bar, Temperature 2 (T2) = -5°C, Pressure2 (P2) = 3 bar, Pressure3 (P3) = 3,5 bar, The flow rate that occurs in the system (\dot{m}) = 60 Psi = 4.21 kg/s. as well as by finding the enthalpy at each state point of the system in the refrigerant cycle. Then the results of the analysis calculation, get the value of Co-efficient Of Performance refrigerant 0.11%, Heat Pump Efficiency 0.12% % of the pump working system, and Back Work Ratio 9.3%. And the solution is given a better refrigerant replacement, looking at the data and stages of the analysis process so that it can be used as a reference for further development.

Key words : Key words : AC working efficiency, refrigerant, enthalpy

PENDAHULUAN

Pada saat ini kemajuan di bidang ilmu pengetahuan dan teknologi sudah semakin pesat. Hal tersebut menyebabkan persaingan dalam dunia industri semakin ketat terutama dalam memenuhi kebutuhan pelanggan, perusahaan harus dapat memproduksi sesuai target dari marketing. Untuk menyiapkan hal ini, perusahaan harus lebih inovatif dan mampu bersaing dengan perusahaan-perusahaan lain sebagai pesaingnya dan setiap perusahaan dituntut untuk selalu memperbaiki setiap departemen dan proses yang ada didalamnya.

Penelitian dilakukan di departemen engineering, karena pada departemen tersebut terdapat mesin-mesin dan sistem yang mendukung pada proses produksi obat. Salah satunya yaitu sistem HVAC (Heating, Ventilation, and Air Condition) merupakan sistem pengkondisian udara yang saling berhubungan, karena menentukan suhu dan kelembaban udara dalam suatu ruangan. Sistem HVAC memiliki peran sangat penting bagi kenyamanan para pengguna didalam ruangan dengan mematuhi beberapa ketentuan tertentu, Apabila sistem HVAC memiliki kendala seperti mengalami kerusakan pada salah satu part, maka proses produksi pun akan terhambat dan akan mempengaruhi kualitas udara di sekitar lingkungan.

Sistem HVAC dibagi dalam beberapa proses didalamnya, dimulai dari sistem AHU (Air Handling Unit) yaitu proses fresh air masuk ke area plenum atau mixing chamber disertai dengan return air. Setelah proses pencampuran udara tersebut dilakukan, maka udara akan melewati proses penyaringan partikel dengan efisiensi 33% menggunakan prefilter.

METODE PENELITIAN

Metode penelitian yang digunakan yaitu Siklus Ideal Refrigeran Kompresi Uap dan survei pengambilan data sepesifikasi AC, guna untuk melengkapi formulari pada sistem tersebut. Atau bisa dilihat dari diagram alir di bawah ini :

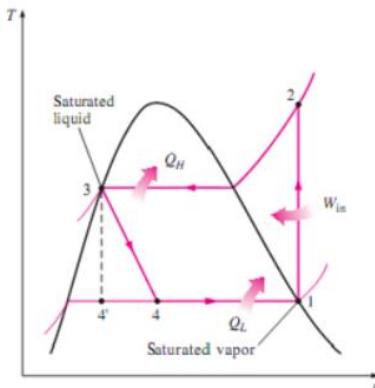
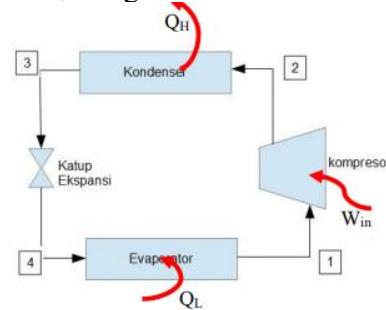


Gambar 1. Diagram penelitian

HASIL DAN PEMBAHASAN

Pengumpulan data, dari waktu pekerja dan re-frigerasi kompresi uap yang digunakan adalah jenis Tipe AC Split Wall, dan bahan refrigerasi menggunakan refrigerant 12, dan ditahap perhitungan analisa, dengan mengambil

sepesifikasi AC diketahui di antaranya :
 Menggunakan Refrigeran R.12 •
 Tekanan (P1) = 1 bar • Temperatur 2
 (T2) = -5°C • Tekanan2 (P2) = 3 bar •
 Tekanan3 (P3) = 3,5 bar • Laju aliran
 yang terjadi pada sistem tersebut (m) =
 60 Psi = 4,21 kg/s



Gambar 2. Siklus ideal refrigerant kompresi uap

Pencarian nilai entalpi pada setiap kondisi titik keadaan 1

titik keadaan 1

Press. bar	Temp. °C	Specific Volume m³/kg		Internal Energy kJ/kg		Enthalpy kJ/kg		Entropy kJ/kg · K		Press. bar
		Sat. Liquid $v_L \times 10^3$	Sat. Vapor v_g	Sat. Liquid h_L	Sat. Vapor h_g	Sat. Liquid s_L	Sat. Vapor s_g			
0.40	-58.86	0.6847	0.9056	-20.36	204.13	-20.34	244.69	224.36	-0.0907	1.0512
0.50	-54.83	0.6901	0.4107	-16.07	205.76	-16.03	205.76	224.30	-0.0709	1.0391
0.60	-51.40	0.6947	0.3466	-12.39	207.14	-12.35	240.28	227.93	-0.0542	1.0294
0.70	-48.40	0.6989	0.3002	-9.17	208.34	-9.12	238.47	229.35	-0.0397	1.0213
0.80	-45.73	0.7026	0.2650	-6.28	209.41	-6.23	236.84	230.61	-0.0270	1.0144
0.90	-43.30	0.7061	0.2374	-3.66	210.37	-3.59	235.37	235.37	-0.0151	1.0090
1.00	-41.09	0.7093	0.2152	-1.26	211.25	-1.19	233.95	232.77	-0.0051	1.0031
1.50	-32.08	0.7230	0.1472	8.60	214.77	8.70	228.15	244.69	0.0809	0.9636
1.75	-28.44	0.7287	0.1274	12.61	216.18	12.74	225.73	247.40	0.1040	0.9542
2.00	-25.18	0.7340	0.1123	16.22	217.42	16.37	223.52	249.88	0.1267	0.9455
2.25	-22.22	0.7389	0.1095	19.51	218.53	19.67	221.47	241.15	0.1480	0.9366
2.50	-19.53	0.7436	0.1061	22.92	219.85	22.92	224.20	242.33	0.1696	0.9280
2.75	-17.00	0.7479	0.0931	25.36	220.48	25.56	217.77	243.33	0.1840	0.9205
3.00	-14.66	0.7521	0.0766	27.99	221.34	28.22	216.07	244.29	0.1943	0.9132
3.25	-12.46	0.7561	0.0708	30.47	222.13	30.72	214.46	245.18	0.2045	0.9048
3.50	-10.39	0.7599	0.0661	32.82	222.88	33.69	212.94	246.00	0.2148	0.9001
4.00	-6.56	0.7672	0.0581	37.18	224.74	37.49	209.99	247.48	0.2493	0.8970

Tabel 1.sifat termodynamika freon R 12 jenuh (tabel tekanan)

Didapat tekanan (P1) = 1 bar
 Sehingga didapat dengan Enthalpy
 (h1 atau hg) = 232.77 kJ/kg

Titik keadaaan 2

T °C	m /kg	h /kJ/kg		s /kJ/kg · K		m /kg	h /kJ/kg		s /kJ/kg · K	
		Sat.	Super	Sat.	Super		Sat.	Super	Sat.	Super
-15	0.09097	219.55	242.29	0.9586	0.9703	0.07651	221.34	244.29	0.9502	
-5	0.09751	227.55	251.93	0.9956		0.08025	226.78	250.86	0.9751	
5	0.10189	233.12	258.59	1.0199		0.08406	232.44	257.64	0.9999	
10	0.10405	235.92	261.93	1.0318		0.08585	235.28	261.04	1.0120	
15	0.10619	238.74	265.29	1.0436		0.08767	238.14	264.44	1.0239	
20	0.10831	241.58	268.66	1.0552		0.08949	241.01	267.85	1.0357	
25	0.11043	244.44	272.04	1.0666		0.09128	243.89	271.28	1.0472	
30	0.11253	247.30	275.42	1.0779		0.09307	247.17	274.47	1.0577	
35	0.11461	250.31	278.86	1.0891		0.09484	249.77	278.17	1.0690	
40	0.11669	253.13	282.30	1.1002		0.09660	252.66	281.64	1.0811	

Tabel 2. Sifat Termodynamika Freon R-12 Superpanas

Tekanan1 (P1) = 3 bar
 Temperatur 2 (T2) = -5°C
 Sehingga didapat dengan Enthalpy
 (h2) = 250.86 kJ/kg

Titik Keadaan 3

Press. bar	Temp. °C	Specific Volume m³/kg		Internal Energy kJ/kg		Enthalpy kJ/kg		Entropy kJ/kg · K		Press. bar
		Sat. Liquid $v_L \times 10^3$	Sat. Vapor v_g	Sat. Liquid h_L	Sat. Vapor h_g	Sat. Liquid s_L	Sat. Vapor s_g	Sat. Liquid s_L	Sat. Vapor s_g	
0.40	-58.86	0.6847	0.9056	-20.36	204.13	-20.34	244.69	224.36	-0.0907	1.0512
0.50	-54.83	0.6901	0.4107	-16.07	205.76	-16.03	242.33	226.30	-0.0709	1.0391
0.60	-51.40	0.6947	0.3466	-12.39	207.14	-12.35	240.28	236.49	-0.0546	1.0294
0.70	-48.40	0.6989	0.3002	-9.17	208.34	-9.12	238.47	229.35	-0.0397	1.0213
0.80	-45.73	0.7026	0.2650	-6.28	209.41	-6.23	236.84	230.61	-0.0270	1.0144
0.90	-43.30	0.7061	0.2374	-3.66	210.37	-3.59	235.37	235.37	-0.0151	1.0090
1.00	-41.09	0.7093	0.2152	-1.26	211.25	-1.19	233.95	232.77	-0.0051	1.0031
1.50	-32.08	0.7230	0.1472	8.60	214.77	8.70	228.15	241.15	0.0809	0.9636
1.75	-28.44	0.7287	0.1274	12.61	216.18	12.74	225.73	242.33	0.1040	0.9542
2.00	-25.18	0.7340	0.1123	16.22	217.42	16.37	223.52	239.88	0.1267	0.9455
2.25	-22.22	0.7389	0.1095	19.51	218.53	19.67	221.47	241.15	0.1480	0.9366
2.50	-19.53	0.7436	0.1061	22.92	219.85	22.92	224.20	242.33	0.1696	0.9280
2.75	-17.00	0.7479	0.0931	25.36	220.48	25.56	217.77	243.33	0.1840	0.9205
3.00	-14.66	0.7521	0.0766	27.99	221.34	28.22	216.07	244.29	0.1943	0.9132
3.25	-12.46	0.7561	0.0708	30.47	222.13	30.72	214.46	245.18	0.2045	0.9048
3.50	-10.39	0.7599	0.0661	32.82	222.88	33.69	212.94	246.00	0.2148	0.9001
4.00	-6.56	0.7672	0.0581	37.18	224.74	37.49	209.99	247.48	0.2493	0.8970

Tabel 3. Sifat Termodinamika Freon R-12 Jenuh (Tabel tekanan)

Tekanan3 (P3) = 3,5 bar
 Sehingga didapat dengan Enthalpy
 (h3) = 33.09 kJ/kg

Titik keadaan 4

Berada pada Kaptup expansi. Pada komponen ini nilai entalpi pada titik tersenut sama dengan nilai entalpi sebelumnya yaitu :

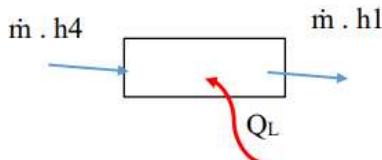
$$h3 = h4$$

Sehingga didapat dengan Enthalpy
 (h3 = h4) = 33.09 kJ/kg

HASIL ANALISIS

Proses energi yang terjadi pada setiap komponen siklus refrigerasi bisa kita lihat di bawah ini:

- Evaporator



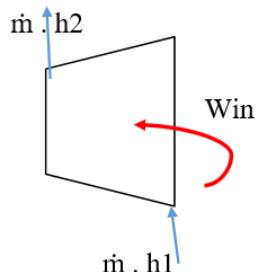
$$QL + (m \cdot h4) = (m \cdot h1) \quad QL = m (h1 - h4)$$

$$QL = 4,21 \text{ kg/s} (232.77 \text{ kJ/kg} - 33.09 \text{ kJ/kg})$$

$$QL = 4,21 \text{ kg/s} (199,68 \text{ kJ/kg})$$

$$QL = 840,65 \text{ Kw}$$

- Kompressor



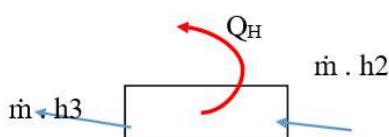
$$(m \cdot h1) + Wc = (m \cdot h2) \quad Win = m \cdot (h2 - h1)$$

$$Win = 4,21 \text{ kg/s} (250.86 \text{ kJ/kg} - 232.77 \text{ kJ/kg})$$

$$Win = 4,21 \text{ kg/s} (18,09 \text{ kJ/kg})$$

$$Win = 76,1589 \text{ Kw}$$

- Kondensor



$$QH + (m \cdot h3) = (m \cdot h2)$$

$$QH = m \cdot (h2 - h3)$$

$$QH = 4,21 \text{ kg/s} (250.86 \text{ kJ/kg} - 33.09 \text{ kJ/kg})$$

$$QH = 4,21 \text{ kg/s} (217.77 \text{ kJ/kg})$$

$$QH = 916,8117 \text{ Kw}$$

- Efisiensi Energi

sehingga COP (Coefficient Of Performance) dari mesin refrigerasi dan pompa kalor dari siklus ideal kompresi uap adalah :

sehingga nilai effisensi :

COPR (Coefficient Of Performance refrigeran) = 0,11%

PF (Performance Factor) = 0,12%

BWR (Back Work Ratio) = 93%.

KESIMPULAN

Setelah melaksanakan Kerja Praktek di CV. Jayatama Abadi, dengan Tema Analisa Efisiensi Kerja AC Dalam Ruangan Tertutup, maka mendapatkan beberapa kesimpulan :

1. Dengan melihat data dan tahapan proses perawatan AC maka didapat hasil analisis yang bisa di perbaiki atau di kembangkan kembali pada penelitian selanjutnya.
2. Hasil dari analisa system kerja AC dalam ruangan tertutup, mendapatkan COP 0,11%, PF 0,12% dari system kerja Pompa dan BWR 9,3%

REFERENSI

- [1] Wiranto Arismunandar "Penyegaran udara", o Iskandar Danusugondo,"Dasar-dasar Teknik tata udara", o Supratman Hara, "Refrigerasi dan Pengkondisian udara", o Prihadi Setyo Darmanto,"Teknik Pendingin",1981
- [2] Yunus A Cengel & Michael A Boles, December "A Thermodynamics, An Engineering Approach, Seventh Edition, Mc Graw Hill, New York. o L. Haar and J.S. Gallgher,"Thermodynamics Properties of Ammonia", 1989.

- [3] D.P. Wilsonand R.S. Basau," Thermodynamics properties of a New Stratospherically Safe Working Fluid" 1988
- [4] A Kamei and S. W. Beyerlein, "A fundamental Equation for, 1992
- [5] Michael J. Moran and Howard N. Shapiro." Fundamentals of Engineering Thermodynamics, 5th Edition", John Wiley & Sons, Canada, 2003