



**ANALISIS PENGARUH TIPE KONDENSOR TERHADAP UNJUK
KERJA MESIN PENDINGIN MENGGUNAKAN *DOUBLE
EVAPORATOR***

SKRIPSI

Oleh

**Ardila Dwi Tresna
NIM 151910101104**

PROGRAM STUDI STRATA 1 TEKNIK MESIN

JURUSAN TEKNIK MESIN

FAKULTAS TEKNIK

UNIVERSITAS JEMBER

2019



ANALISIS PENGARUH TIPE KONDENSOR TERHADAP UNJUK KERJA MESIN PENDINGIN MENGGUNAKAN *DOUBLE EVAPORATOR*

SKRIPSI

Diajukan guna melengkapi tugas akhir dan memenuhi salah satu syarat
untuk menyelesaikan Program Studi Teknik Mesin (S1)
dan mencapai gelar Sarjana Teknik

Oleh

**Ardila Dwi Tresna
NIM 151910101104**

PROGRAM STUDI STRATA 1 TEKNIK MESIN

JURUSAN TEKNIK MESIN

FAKULTAS TEKNIK

UNIVERSITAS JEMBER

2019

PERSEMBAHAN

Segala puji dan syukur kepada Allah SWT dengan tulus dan ikhlas serta kerendahan hati, saya persembahkan skripsi ini kepada :

1. Keluargaku, Ibu Mujiani, Ayah Sutrisno, Kakak Fandy Achmad, Adik Ratna Juwita dan Inayah Putri yang terkasih dan tersayang. Terimakasih atas segala bentuk dukungan, cinta, kasih sayang, perhatian, doa, perhatian, pengorbanan, semangat, motivasi dan bimbingan;
2. Seluruh dosen serta civitas akademik jurusan Teknik Mesin Universitas Jember. Terima kasih telah sabar membimbing dan memberikan ilmunya terutama Bapak Boy Arief Fachri S.T., M.T., Ph.D selaku dosen pembimbing utama, Bapak Aris Zainul Muttaqin S.T., M.T selaku dosen pembimbing anggota, Bapak Danang Yudistiro S.T., M.T selaku dosen penguji I, Bapak Ir. Digdo Listyadi Setiawan Msc dan Bapak Santoso Mulyadi S.T., M.T selaku dosen pembimbing akademik;
3. Almamater Fakultas Teknik Jurusan Teknik Mesin Universitas Jember.

MOTO

Sesungguhnya sesudah kesulitan itu ada kemudahan

(QS Al-Insyirah 6)



PERNYATAAN

Saya yang bertanda tangan dibawah ini :

Nama : Ardila Dwi Tresna

Nim : 151910101104

Menyatakan dengan sesungguhnya bahwa karya ilmiah yang berjudul “Analisis Pengaruh Tipe Kondensor Terhadap Unjuk Kerja Mesin Pendingin Menggunakan *Double Evaporator*” adalah benar-benar karya sendiri kecuali jika dalam pengutipan yang sudah saya sebutkan sumbernya, belum pernah diajukan pada intitusi manapun dan bukan karya jiplakan. Saya bertanggung jawab atas keabsahan dan kebenaran isinya sesuai dengan sikap ilmiah yang harus dijunjung tinggi.

Demikian pernyataan ini saya buat dengan sebenarnya, tanpa ada tekanan dan paksaan dari pihak manapun serta bersedia mendapatkan sanksi akademik jika ternyata di kemudian hari pernyataan ini tidak benar.

Jember, 1 Maret 2019

Yang menyatakan,

Ardila Dwi Tresna

NIM 151910101104

SKRIPSI

**ANALISIS PENGARUH TIPE KONDENSOR TERHADAP UNJUK
KERJA MESIN PENDINGIN MENGGUNAKAN *DOUBLE EVAPORATOR***

Oleh

Ardila Dwi Tresna

Nim 151910101104

Pembimbing

Dosen Pembimbing Utama : Boy Arief Fachri, S.T., M.T., Ph.D

Dosen Pembimbing Anggota : Aris Zainul Muttaqin, S.T., M.T.

PENGESAHAN

Skripsi berjudul “Analisis Pengaruh Tipe Kondensor Terhadap Unjuk Kerja Mesin Pendingin Menggunakan *Double Evaporator*” karya Ardila Dwi Tresna telah diuji dan disahkan pada :

hari, tanggal : Jum’at, 1 Maret 2019

tempat : Fakultas Teknik Universitas Jember

Tim Pengaji :

Dosen Pembimbing Utama,

Dosen Pembimbing Anggota

Boy Arief Fachri, S.T., M.T., Ph.D

Aris Zainul Muttaqin, S.T., M.T

NIP. 197409011999031002

NIP. 196812071195121002

Pengaji I,

Pengaji II,

Danang Yudistiro, S.T., M.T

Ir. Digdo Listyadi Setyawan, Msc.

NIP. 197902072015041000

NIP. 196806171995011001

Mengesahkan

Dekan Fakultas Teknik Universitas Jember

Dr. Ir. Entin Hidayah, M. UM

NIP 196612151995032001

RINGKASAN

Analisis Pengaruh Tipe Kondensor Terhadap Unjuk Kerja Mesin Pendingin Menggunakan Double Evaporator; Ardila Dwi Tresna, 151910101104; 2019; 58 halaman; Jurusan Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Jember.

Sistem refrigerasi saat ini sudah menjadi kebutuhan bagi masyarakat baik di desa maupun di kota. Refrigerasi merupakan sebuah proses untuk penurunan suhu suatu zat sehingga suhunya lebih rendah dari lingkungan. Refrigerasi erat kaitannya dengan mesin pendingin yang diantaranya terdiri dari *refrigerator*, *air conditioner*, *freezer*, *chiller* dan lain-lain. Penggunaan mesin pendingin seperti *refrigerator* dan *air conditioner* menuntut efisiensi kerja yang tinggi, hal ini dapat diciptakan dengan memvariasikan beberapa komponen diantaranya kondensor dan evaporator.

Tujuan penelitian ini adalah untuk mengetahui perbandingan unjuk kerja penggunaan *baseline condenser* dan *separation condenser* dengan *double evaporator* yang menggunakan *refrigerant* berupa LPG dan R134A pada lemari es. Penelitian ini menggunakan metode eksperimental dengan komponen utama : kondensor, evaporator, kompresor dan pipa kapiler. Alat ukur yang digunakan yaitu : *flowmeter*, termokopel dan *pressure gauge*. Termokopel dipasang pada beberapa titik yang telah ditentukan. Waktu pengambilan data selama 180 menit dengan interval waktu 15 menit.

Hasil dari penelitian ini didapatkan bahwa penggunaan *refrigerant* R134A lebih baik digunakan pada *baseline condenser* daripada LPG. R134A dapat menaikkan COP (*Coeffisien of Performance*) sebesar 15,5% pada *baseline condenser*. Penggunaan *double evaporator* dapat meningkatkan nilai efek refrigerasi, kapasitas refrigerasi, pelepasan dan rasio pelepasan kalor selama mesin pendingin beroperasi jika dibandingkan dengan *single evaporator*.

SUMMARY

Analysis of Influence the Condenser Type on Performance of Refrigerator using Double Evaporator; Ardila Dwi Tresna, 151910101104; 2019; 58 pages; Department of Mechanical Engineering Faculty of Engineering Jember University.

Cooling system has become a necessity for everyone who live in the village and in the city. Refrigeration is a process to reduce the temperature of a substance so that it is lower than the ambient temperature. Refrigeration is tightly approved by a cooling machine consisting of a refrigerator, air conditioner, freezer, chiller and others. The use of cooling machines such as refrigerators and air conditioners requires work efficiency, this can be made by varying several components that can be used as condensers and evaporators.

The aim of this research was to determine the comparison of performance the use of double evaporator on baseline condenser and separation condenser using LPG and R134A as refrigerants o refrigerator. This research used experimental methods with main components: condensers, evaporators, compressors and capillary pipes. Measuring instruments used are: flowmeter, thermocouple and pressure gauge. Thermocouples are installed at several predetermined points. Data retrieval time for 180 minutes with an interval of 15 minutes.

The results of this research found that the use R134A as a refrigerant is better than used LPG at the baseline condenser. R134A can increase COP (Coefficient of Performance) by 15.5% at the baseline condenser. Using double evaporator can increase the value of the refrigeration effect, refrigeration capacity, heat transfer and heat transfer ratio as long as the refrigerator operates when compared to the single evaporator.

PRAKATA

Puji syukur kehadirat Allah SWT atas segala rahmat dan karunia-Nya sehingga penulis dapat menyelesaikan skripsi yang berjudul “Analisis Pengaruh Tipe Kondensor Terhadap Unjuk Kerja Mesin Pendingin Menggunakan *Double Evaporator*”. Skripsi ini disusun untuk memenuhi salah satu syarat menyelesaikan pendidikan strata satu (S1) pada Jurusan Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Jember. Penyusun skripsi ini tidak lepas dari bantuan berbagai pihak. Oleh karena itu, penulis menyampaikan terima kasih kepada:

1. Allah SWT atas berkat rahmat dan hidayahNya, skripsi ini dapat terselesaikan dengan lancar
2. Dekan Fakultas Teknik Universitas Jember Dr. Ir. Entin Hidayah, M.UM. yang telah member kesempatan kepada penulis untuk menyelesaikan skripsi ini;
3. Ketua Jurusan Teknik Mesin Hari Arbiantara Basuki, S.T., M.T. yang telah member kesempatan dan kepercayaan kepada penulis untuk menyelesaikan skripsi ini;
4. Boy Arief Fachri S.T., M.T, Ph.D. Selaku Dosen Pembimbing Utama dan Aris Zainul Muttaqin S.T., M.T. Selaku Dosen Pembimbing Anggota yang telah meluangkan waktunya untuk memberikan bimbingan, dorongan, semangat dan saran dengan penuh kesabaran selama penyusunan skripsi kepada penulis;
5. Danang Yudistiro, S.T., M.T. Selaku Dosen Penguji Utama dan Ir. Digdo Listyadi S. M.Sc. Selaku Dosen Penguji Anggota, terima kasih atas kritik dan saran yang membangun untuk penulisan skripsi ini;
6. Santoso Mulyadi S.T., M.T. Selaku Dosen Pembimbing Akademik yang selalu memberikan bimbingan, motivasi, dan arahan kepada penulis selama masa perkuliahan;
7. Seluruh Dosen Jurusan Teknik Mesin Universitas Jember, yang telah memberikan ilmu pengetahuan, bimbingan, motivasi dan kritik kepada penulis;
8. Ibu Mujiani dan Ayah Sutrisno yang telah memberikan doa, semangat, waktu, tenaga dan pikiran kepada penulis;

9. Kakakku Fandy Achmad dan Adikku Ratna Juwita serta Inayah Putri yang telah memberikan dorongan dan bantuan dalam penyelesaian penulisan skripsi;
10. Dulus Teknik Mesin Angkatan 2015 yang telah membantu menyelesaikan penulisan skripsi;
11. Tim Pendingin (Fika Nashirotul, Yossi Christanto, William Prizkiabi) yang saling memotivasi dalam menyelesaikan penulisan skripsi;
12. Sahabatku Erik Arianto, Irfan Setiawan, Veni Dwi Sulastri, Suci Putri Pertiwi, Hurin Nabila Aghnia Ilma, Ayuni Hadiatur Rohman, Vita Hafidzoh, Siti Khatimah, Vita Kartika Widhianingtyas, Febriolita Widyaningrum, Haris Dwi Armianto, Garin Akbar Subiyantoro yang selalu memberikan semangat dalam penulisan skripsi;
13. Pihak-pihak lain yang tidak bisa disebutkan satu persatu.

Penulis juga menerima segala kritik dan saran dari semua pihak, demi kesempurnaan penulisan skripsi ini. Akhir kata penulis berharap, semoga skripsi ini dapat bermanfaat bagi pihak yang telah membaca.

Jember, 1 Maret 2019

Penulis

DAFTAR ISI

	Halaman
HALAMAN JUDUL	i
HALAMAN PERSEMBAHAN	ii
HALAMAN MOTO	iii
HALAMAN PERNYATAAN	iv
HALAMAN PEMBIMBINGAN	v
HALAMAN PENGESAHAN	vi
RINGKASAN/SUMMARY	vii
PRAKATA	ix
DAFTAR ISI	xi
DAFTAR GAMBAR	xiv
DAFTAR TABEL	xv
DAFTAR LAMPIRAN	xvi
BAB 1. PENDAHULUAN	1
1.1 Latar Belakang.....	1
1.2 Rumusan Masalah	2
1.3 Tujuan dan Manfaat Penelitian	3
1.3.1 Tujuan	3
1.3.2 Manfaat	3
1.4 Batasan Masalah	3
BAB 2. TINJAUAN PUSTAKA	5
2.1 Mesin Pendingin	5
2.2 Komponen Utama Mesin Pendingin	6
2.2.1 Evaporator	6
2.2.2 Kondensor	9
2.2.3 Pipa Kapiler	10
2.2.4 Kompresor	13
2.2.5 Katup Ekspansi	14

2.2.6 <i>Refrigerant</i>	15
2.3 Komponen Pendukung	17
2.3.1 <i>Filter</i>	17
2.3.2 <i>Liquid Receiver</i>	18
2.3.3 <i>Solenoid Valve</i>	18
2.3.4 <i>Thermostat</i>	18
2.3.5 <i>Sight Glass</i>	19
2.4 Siklus Pendinginan	19
2.5 Siklus Kompresi Uap Ideal	21
2.5.1 Proses Kompresi	23
2.5.2 Proses Kondensasi	23
2.5.3 Proses Ekspansi	24
2.5.4 Proses Evaporasi	24
2.6 Siklus Kompresi Uap Aktual	24
2.7 Siklus Peredaran Gas/Liquid	25
2.8 LPG	26
2.9 Persamaan Pada Refrigerator	26
2.9.1 Efek Refrigerasi	26
2.9.2 Kerja Kompresi	27
2.9.3 COP	27
2.10 Hipotesis	27
BAB 3. METODE PENELITIAN	28
3.1 Metode Penelitian	28
3.2 Tempat Penelitian	28
3.3 Alat dan Bahan Penelitian	28
3.3.1 Alat Penelitian	28
3.3.2 Bahan Penelitian	29
3.4 Variabel Penelitian	29
3.5 Prosedur Penelitian	31
3.5.1 Persiapan Alat Pengujian	31
3.5.2 Pemeriksaan Alat Pengujian	31

3.5.3 Pengambilan Data	31
3.5.4 Pengolahan Data	32
3.6 Skema Alat Uji	33
3.7 Diagram Alir Penelitian	34
BAB 4. PEMBAHASAN	35
4.1 Hasil Pengujian	35
4.2 Data Penelitian	36
4.2.1 Data Suhu <i>Baseline Condenser</i>	36
4.2.1 Data Suhu <i>Separation Condenser</i>	37
4.3 Pembahasan	38
4.3.1 Temperatur Evaporator	38
4.3.2 Perhitungan Data Entalpi	39
4.3.3 Hasil Perhitungan Efek Refrigerasi, Kerja Kompresi & COP44	
4.3.4 Grafik dan Pembahasan	46
BAB 5. PENUTUP	57
5.1 Kesimpulan	57
5.2 Saran	57
DAFTAR PUSTAKA	59
LAMPIRAN	62

DAFTAR GAMBAR

	Halaman
2.1 <i>Roll bond type</i>	7
2.2 <i>Wire tube type</i>	8
2.3 Serpentine type.....	8
2.4 <i>Fin tube type</i>	9
2.5 <i>Filter</i>	18
2.6 <i>Liquid receiver</i>	18
2.7 Thermostat	19
2.8 <i>Sight glass</i>	19
2.9 Siklus pendinginan sistem refrigerasi	20
2.10 Penyerapan panas di evaporator dan pembuangan panas di kondensor	20
2.11 Diagram T-s.....	22
2.12 Diagram P-h	23
2.13 Perbandingan siklus sktual dan ideal	25
3.1 <i>Baseline condenser</i>	30
3.2 <i>Separation condenser</i>	30
3.3 Skema alat uji <i>separation condenser</i>	33
3.5 Skema alat uji <i>baseline condenser</i>	33
3.6 Diagram alir penelitian	34
4.1 Hubungan temperatur evaporator dengan waktu pada mesin pendingin 1	38
4.2 Hubungan temperatur evaporator dengan waktu pada mesin pendingin 2	39
4.3 Hubungan efek refrigerasi terhadap waktu	46
4.4 Hubungan kerja kompresi terhadap waktu.....	48
4.5 Hubungan laju aliran massa terhadap waktu	50
4.6 Hubungan kapasitas refrigerasi terhadap waktu.....	51
4.7 Hubungan pelepasan kalor terhadap waktu	52
4.8 Hubungan rasio pelepasan kalor terhadap waktu	53
4.9 Hubungan COP terhadap waktu	54

DAFTAR TABEL

	Halaman
2.1 Daftar pemakaian pipa kapiler	12
2.2 Macam-macam <i>refrigerant halocarbon</i>	15
2.3 Macam <i>refrigerant</i> jenis <i>hydrocarbon</i>	16
2.4 Macam <i>refrigerant inorganic compounds</i>	16
2.5 Macam <i>refrigerant unsaturated organic compounds</i>	17
4.1 Data suhu <i>baseline condenser</i> menggunakan LPG	36
4.2 Data suhu <i>baseline condenser</i> menggunakan R134A	37
4.3 Data suhu <i>separation condenser</i> menggunakan LPG	37
4.4 Data suhu <i>separation condenser</i> menggunakan R134A	38
4.5 Data entalpi pada <i>baseline condenser</i> mesin 1 menggunakan LPG.....	40
4.6 Data entalpi pada <i>baseline condenser</i> mesin 2 menggunakan LPG.....	40
4.7 Data entalpi pada <i>baseline condenser</i> mesin 1 menggunakan R134A....	41
4.8 Data entalpi pada <i>baseline condenser</i> mesin 2 menggunakan R134A....	41
4.9 Data entalpi pada <i>separation condenser</i> mesin 1 menggunakan LPG	42
4.10 Data entalpi pada <i>separation condenser</i> mesin 2 menggunakan LPG	42
4.11 Data entalpi pada <i>separation condenser</i> mesin 1 menggunakan R134A	43
4.12 Data entalpi pada <i>separation condenser</i> mesin 2 menggunakan R134A	43
4.13 Hasil <i>baseline condenser</i> menggunakan LPG.....	44
4.14 Hasil <i>baseline condenser</i> menggunakan R134A.....	44
4.15 Hasil separation condenser menggunakan LPG	45
4.16 Hasil separation condenser menggunakan R134A	45
4.17 Hasil efek refrigerasi <i>single evaporator</i>	47
4.18 Hasil kerja kompresi <i>single evaporator</i>	49
4.19 Rata-rata debit aliran pada sistem	50
4.20 Hasil COP <i>single evaporator</i>	55

DAFTAR LAMPIRAN

	Halaman
A. Data Hasil Pengujian	62
B. Data Entalpi.....	70
C. Hasil Perhitungan	78
D. Contoh Perhitungan	82
E. Alat Ukur Debit Refrigerant	84
F. Data Logger.....	85
G. Dokumentasi Penelitian	86
H. Tampilan Perhitungan Entalpi Refrigerant Pada Software Coolpack	92

BAB 1. PENDAHULUAN

1.1 Latar Belakang

Refrigerasi saat ini sudah menjadi kebutuhan bagi kehidupan masyarakat baik di kota maupun desa. Refrigerasi merupakan sebuah proses untuk penurunan suhu suatu zat hingga suhu dari zat tersebut lebih rendah daripada suhu lingkungannya. Sistem refrigerasi ini bekerja dengan membentuk suatu siklus. Refrigerasi saling berhubungan erat dengan mesin pendingin. Mesin pendingin ini juga dapat terdiri dari lemari es, *freezer* maupun *chiller*. Mesin pendingin mempunyai beberapa komponen utama yaitu kondensor, evaporator, alat ekspansi, kompresor, dan *refrigerant* yang merupakan substansi kerja dalam sistem refrigerasi yang berbentuk fluida (Stoecker dan Jones, 1982). Agar terjadi proses pendinginan, diperlukan suatu cairan (*refrigerant*) yang mudah dirubah bentuknya dari gas menjadi cair ataupun sebaliknya untuk dapat mengambil panas dari evaporator dan dilanjutkan ke kondensor.

Kondensor merupakan salah satu komponen pada mesin pendingin yang berfungsi untuk mengembunkan atau mengkondensasikan *refrigerant* bertekanan tinggi dari kompresor (Tampubolon dan Samosir, 2005). Selain itu kondensor juga dapat disebut dengan alat pengubah fase dari gas menjadi cair. Kondensor pada mesin pendingin lemari es diletakkan di luar ruangan yang sedang didinginkan, agar proses pelepasan kalor dapat dibuang secara langsung ke udara luar. Pembuangan kalor pada kondensor berpendingin udara diteruskan ke udara sekitar, sedangkan untuk kondensor berpendingin air pelepasan kalor dibuang ke air sebagai media pendingin (Dossat dan Roy, 1961). Uap bertekanan dan bertemperatur tinggi pada akhir kompresi dapat dengan mudah dicairkan dengan cara mendinginkannya dengan media pendingin (Basri, 2009). Berbagai cara dapat dilakukan agar mesin pendingin dapat mendinginkan evaporator lebih cepat, salah satunya adalah dengan memodifikasi kondensornya (Stoecker dan Jones, 1982).

Refrigerant dapat lebih mudah dicairkan dan didinginkan dengan pemodelan kondensor menjadi separasi (*separation condenser*). Pendinginan pada

separation condenser akan semakin cepat. *Separation condenser* akan dapat mempercepat proses pendinginan. Semakin cepat pendinginan maka nilai prestasi kerja suatu mesin pendingin akan meningkat pula. Laju aliran pada massa yang sama, temperatur pada *separation condenser* lebih rendah 1,3 K jika dibandingkan dengan *baseline condenser*. Nilai laju aliran kondensat 6,1% lebih banyak juga dalam *separation condenser* (Li dan Hrnjak, 2017).

Komponen penting dari sebuah mesin pendingin yang lainnya adalah evaporator. Evaporator merupakan sebuah alat yang berfungsi sebagai penukar kalor dan mengubah sebagian dari *refrigerant* dari bentuk cair menjadi uap. Pada sebuah sistem pendingin efek pendinginan diperoleh dengan cara menyerap panas *refrigerant* yang menguap dengan cepat. Proses penguapan ini membutuhkan energi panas. Penelitian mesin pendingin dengan dua evaporator dilakukan dengan dua kompresor, sirkulasi sistem terpisah tiap ruangan, didapatkan hasil peningkatan efisiensi sebanyak 3,5%. Sistem pendingin dengan dua evaporator dapat mengurangi energi listrik yang digunakan setiap ruangan (Yoon et al., 2010). Penelitian lain menunjukkan sebuah mesin pendingin yang menggunakan multi evaporator, kedua evaporator dipasangi katup ekspansi serta menggunakan satu kompresor, kondensor dan *heat exchanger*. Sebuah katup selenoid dihubungkan dengan aliran *refrigerant* menuju *freezer* dan evaporator *freshfood*. Hasilnya pada siklus kerja secara seri didapatkan peningkatan efisiensi sebesar 8,5% (Lavanis et al., 1998).

Berdasarkan kondisi tersebut di atas, maka diperlukan penelitian lebih lanjut untuk meningkatkan prestasi kerja dan mengurangi konsumsi energi dari mesin pendingin terutama lemari es. Penelitian ini dilakukan dengan cara memvariasikan penggunaan tipe kondensor dengan evaporator yang dipasang *double* secara parallel. Variasi tipe kondensor yang digunakan yaitu *baseline condenser* (kondensor biasa) dan *separation condenser* (kondensor modifikasi).

1.2 Rumusan Masalah

Berdasarkan dengan latar belakang yang ada, maka dirumuskan permasalahan sebagai berikut.

- a. Bagaimana pengaruh pemasangan *baseline condenser* pada mesin pendingin yang berupa lemari es dengan *double evaporator* terhadap efek refrigerasi dan prestasi kerja mesin.
- b. Bagaimana pengaruh pemasangan *separation condenser* terhadap efek refrigerasi, kerja kompresi serta unjuk kerja pada mesin pendingin dengan *double evaporator*.

1.3 Tujuan dan Manfaat

1.3.1 Tujuan

Tujuan dari penelitian ini adalah sebagai berikut

- a. Mengetahui pengaruh pemasangan *baseline condenser* pada mesin pendingin yang berupa lemari es dengan *double evaporator* terhadap efek refrigerasi, kerja kompresi dan prestasi kerja mesin.
- b. Mengetahui pengaruh pemasangan *separation condenser* terhadap efek refrigerasi, kerja kompresi serta unjuk kerja pada mesin pendingin dengan *double evaporator*.

1.3.2 Manfaat

Manfaat yang diharapkan dari penelitian ini adalah sebagai berikut.

- a. Mendapatkan informasi mengenai pengaruh pemasangan *baseline condenser* dan *separation condenser* dengan *double evaporator* terhadap efek refrigerasi, kerja kompresor serta unjuk kerja mesin pendingin.
- b. Sebagai bahan pertimbangan dan masukan bagi peningkatan prestasi kerja pada sebuah mesin pendingin terutama lemari es.
- c. Sebagai bahan acuan untuk mengembangkan teknologi pada mesin pendingin.

1.4 Batasan Masalah

Ada beberapa faktor yang sulit pada penelitian ini, sehingga berikut ini adalah batasan masalah yang ada agar mudah dalam menganalisis permasalahan.

- a. Sistem diasumsikan dalam bentuk terisolasi sempurna.

- b. *Steady state* diasumsikan pada kondisi setelah penyalaan 3 jam.
- c. Tidak ada beban pendinginan
- d. *Heat transfer* dalam sistem tidak diperhitungkan.
- e. Perubahan energi baik potensial maupun kinetik tidak dianggap.
- f. Suhu pada pipa bagian luar diasumsikan sama dengan *refrigerant* pada titik tersebut.
- g. Properti dari fluida pemanas dianggap konstan sepanjang aliran.
- h. Tipe kondensor yang digunakan adalah *baseline condenser* dan *separation condenser*.

BAB 2. TINJAUAN PUSTAKA

2.1 Mesin Pendingin

Mesin pendingin merupakan sebuah alat yang berfungsi untuk mendinginkan suatu zat agar temperaturnya lebih rendah dari temperatur lingkungan. Beberapa contoh dari mesin pendingin yaitu *refrigerator* (lemari es), *freezer* dan *chiller*. *Refrigerator* adalah suatu unit mesin pendingin dipergunakan dalam rumah tangga, untuk menyimpan bahan makanan/minuman dan terdapat kotak penyimpan es pada umumnya di bagian evaporator (Karyanto dan Paringga, 2003). Mesin pendingin mempunyai beberapa komponen utama yaitu kondensor, evaporator, alat ekspansi dan *refrigerant* yang merupakan substansi kerja dalam sistem refrigerasi yang berbentuk fluida (Stoecker dan Jones, 1982).

Proses yang terjadi dalam sebuah mesin pendingin yaitu penyerapan kalor dari ruangan yang bertemperatur tinggi dan kemudian dipindahkan menuju ruangan yang bertemperatur rendah. Tujuan dari refrigerasi akan tercapai apabila penyerapan terjadi secara terus-menerus pada temperatur yang rendah sehingga cairan dapat menguap dan terjadi secara kontinyu. Proses ini terjadi secara terus-menerus sehingga temperatur yang ada di dalam ruangan akan berkurang dan temperatur ruangan akan menyesuaikan kebutuhan. Media yang digunakan untuk perpindahan kalor ini biasanya disebut *refrigerant* (Karyanto dan Paringga, 2003).

Penggunaan unit refrigerasi haruslah dipilih jenis *refrigerant* yang paling sesuai dengan jenis kompresor yang dipakai (Daryanto, 1983). *Refrigerant* yang sudah di pompa oleh kompresor akan memiliki nilai tekanan yang tinggi serta diikuti dengan peningkatan temperaturnya sehingga fase dari refrigeran akan berubah menjadi uap. *Refrigerant* menuju ke kondensor setelah melewati kompresor. Kondensor akan mengalami proses kondensasi dimana kalor pada *refrigerant* dibuang ke temperatur lingkungan. Fase *refrigerant* berubah menjadi cair tetapi masih dalam keadaan bertekanan tinggi. *Refrigerant* tersebut akan berjalan menuju pipa kapiler, tetapi sebelumnya akan melewati sebuah filter untuk menyaring kotorannya. Pada saat ada di pipa kapiler tekanan *refrigerant* akan diturunkan.

Refrigerant akan bergerak menuju evaporator setelah melewati pipa kapiler. Temperatur dari *refrigerant* akan meningkat lagi sehingga fase akan berubah menjadi uap. *Refrigerant* menyerap panas dari lingkungan. Perubahan fase dari uap ke cair, *refrigerant* akan membuang kalor ke lingkungan sekelilingnya (Stoecker dan Jones, 1982).

2.2 Komponen Utama

2.2.1 Evaporator

Evaporator juga sebuah alat penukar kalor yang ada pada lemari es. Evaporator merupakan sebuah bagian yang berhubungan langsung dengan *refrigerant* yang akan didinginkan. Fungsi dari evaporator yaitu menyerap panas dari udara atau benda yang ada di dalam lemari es dan mendinginkannya (Daryanto, 1983). Evaporator ditempatkan diantara pipa kapiler dan kompresor, pada sisi tekanan rendah dari sebuah sistem (Karyanto dan Paringga, 2003).

Penguapan yang terjadi dari bahan pendingin akan menyerap panas yang ada pada ruangan. Panas yang diambil tergantung pada jumlah kalor yang diserap dalam evaporator. Kemampuan untuk menyerap panas tersebut disebut juga dengan efek refrigerasi (Karyanto dan Paringga, 2003).

Hamzah et al., melakukan penelitian pada *air conditioner* (AC) guna mengetahui prestasi kerjanya dengan pemasangan evaporator tunggal, seri dan parallel. Penelitian dilakukan dengan cara memasang satu unit evaporator pada ruang A dan B yang diberi tiga perlakuan. Perlakuan pertama, pada masing-masing evaporator tunggal dihubungkan dengan satu unit outdoor berkompressor $\frac{1}{2}$ Pk. Perlakuan kedua, kedua evaporator dihubungkan seri pada satu unit outdoor berkompressor 1 Pk. Perlakuan ketiga, kedua evaporator dihubungkan parallel pada satu unit *outdoor* berkompressor 1 Pk. Perhitungan pada setiap variasi metode pemasangan evaporator, diperoleh hasil *coefficient of performance* (COP) pada pemasangan tunggal sebesar 4,26 pada ruang A dan 4,22 pada ruang B. Pada pemasangan seri terjadi penurunan nilai COP yaitu 2,76 pada ruang A dan 3,02 pada ruang B. Demikian pada pemasangan evaporator parallel sebesar 1,88 pada ruang A dan 1,91 pada ruang B. Akan tetapi metode pemasangan seri dan paralel

dapat digunakan untuk menghemat energi dan biaya pengadaan AC walau COP cenderung lebih rendah dibanding pemasangan tunggal (Hamzah et al., 2010).

Won menguji mesin pendingin dengan menggunakan dua evaporator dan dua kompresor, sirkulasi sistem terpisah tiap ruangan. Dari hasil penelitian didapatkan peningkatan efisiensi sebanyak 3,5%. Sistem dua evaporator mengurangi energi listrik yang digunakan pada setiap ruangan (Wang, 1994).

Beberapa tipe dari evaporator menurut Karyanto dan Paringga (2003) adalah sebagai berikut

a. *Roll-Bond type*

Roll-bond type terdiri dari dua buah plat alumunium yang disatukan dan diantaranya diberi saluran untuk *refrigerant*. Evaporator dengan tipe ini banyak digunakan untuk lemari es dua pintu serta *freezer* karena bunga es yang terbentuk mudah untuk dibersihkan. Evaporator tipe ini mudah dibentuk menjadi bermacam-macam bentuk, diantaranya bentuk U, L serta segi empat. Beberapa plat pada evaporator tipe ini dapat dihubungkan secara seri maupun parallel.



Gambar 2.1 *Roll bond type* (Karyanto dan Paringga, 2003)

b. *Wire-tube type*

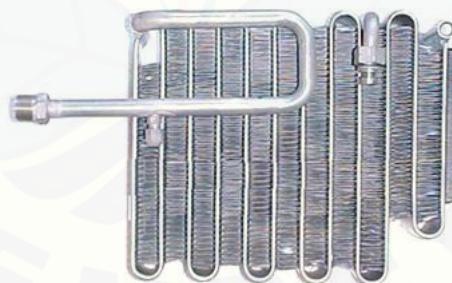
Terdiri daripada tabung pipa tembaga yang dibuat melingkar-lingkar membentuk spiral dan diberi rangka penguat, jenis ini special digunakan dalam *freezer* (Karyanto dan Paringga, 2003).



Gambar 2.2 *Wire tube type* (Karyanto dan Paringga, 2003)

c. *Serpenting type*

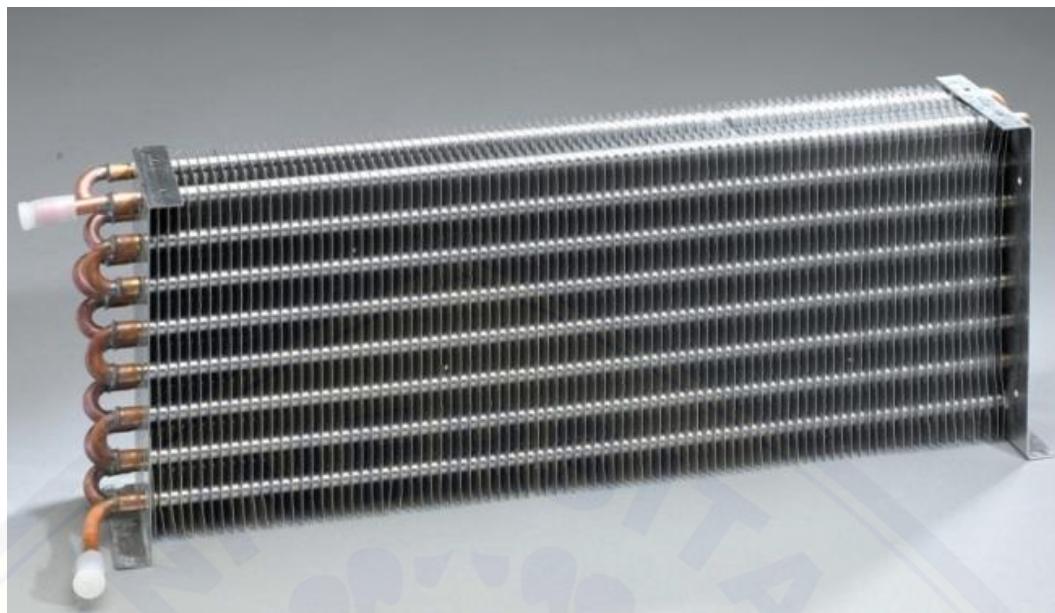
Tipe ini terbuat dari lengkungan yang berupa lingkaran dari pipa tembaga disertai dengan sirip yang digunakan untuk menyimpan bahan makanan agar tetap segar pada lemari es dua pintu.



Gambar 2.3 *Serpenting type* (Karyanto dan Paringga, 2003)

d. *Fin Tube type*

Kontruksi dari evaporator tipe ini terbuat dari pipa jenis alumunium yang diberi pelat tipis berupa sirip. Sirip disini berfungsi untuk memperluas permukaan dari evaporator sehingga dapat menyerap kalor lebih banyak.



Gambar 2.4 Fin tube type (Karyanto dan Paringga, 2003)

2.2.2 Kondensor

Kondensor merupakan sebuah alat penukar kalor yang berfungsi untuk membuang panas dan mengubah fase dari *refrigerant* yang mula-mula berupa gas menjadi cair. Kondensor ditempatkan antara kompresor dan alat pengatur bahan pendingin (pipa kapiler) (Karyanto dan Paringga, 2003). Kondensor sendiri ditempatkan di luar ruangan pada sistem yang didinginkan. Hal ini disebabkan untuk dapat membuang panas secara langsung ke lingkungan. Kondensor dengan perencanaan yang baik harus dapat membuat cairan dingin lanjut (*subcooling*) (Karyanto dan Paringga, 2003). Tekanan *refrigerant* pada kondensor lebih tinggi daripada bagian lainnya yang ada dalam sistem pendingin.

Kondensor dapat dibagi menjadi tiga macam, tergantung pada medium yang digunakan untuk mendinginkannya (Anshari dan Alam, 2015) antara lain :

- a. Kondensor dengan pendingin udara (*air cooled*)
- b. Kondensor dengan pendingin air (*water cooled*)
- c. Kondensor dengan pendingin air dan udara

Beberapa jenis kondensor yang dipergunakan untuk domestik *refrigerator* antara lain (Karyanto dan Paringga, 2003) :

- a. *Natural convection* adalah kondensor yang digunakan untuk lemari es yang kecil

- b. *Fan motor* adalah kondensor yang digunakan untuk lemari es yang lebih besar. *Fan motor* meniupkan udara ke kondensor dalam kapasitas yang besar.

Separation condenser adalah sebuah kondensor yang dapat memisahkan antara fasa cair dan gas. Dari serangkaian alat ukur yang terpasang pada sistem *liquid-vapor separation condenser* memiliki hasil eksperimental yang sangat baik. Desain yang sangat bagus dari *liquid-vapor separation condenser* terbukti memiliki perpindahan panas tinggi dan *pressure drop* yang rendah dibandingkan dengan *serpentine condenser* (Hua et al., 2013). Penelitian lain yang telah dilakukan oleh Zhuang et al., (2014) terjadi sebuah peningkatan pada kinerja sistem melalui koefisien perpindahan panas pada *liquid-vapor separation condenser*. *Pressure drop* mengalami penurunan sebesar 77,11-81,4% jika dibandingkan dengan *serpentine condenser*.

Separation condenser juga diuji menggunakan metode eksperimental dengan membandingkan kinerja dari *liquid-vapor micro channel separation condenser* dengan *parallel flow micro channel condenser*. Kapasitas pendinginan dari *liquid-vapor micro-channel separation condenser* 5,18% lebih tinggi jika dibandingkan dengan *parallel flow micro channel condenser* (Zheng at al., 2014). Prestasi kerja yang didapatkan dari *liquid-vapor micro channel condenser* lebih baik dibandingkan dengan *parallel flow micro channel separation*.

Pemisah fasa menguntungkan kondensor agar lebih efektif. Pada *separation condenser* dapat menghasilkan laju aliran kondensat sebesar 1,6-7,4 % lebih tinggi daripada kondensor yang biasa. Pada aliran kondensat yang sama, *separation condenser* mampu menurunkan suhu keluaran yang lebih rendah daripada suhu keluaran condenser biasa. Hasil dari COP *separation condenser* menunjukkan sampai 6,6% lebih tinggi daripada sistem kondensor biasa (Li dan Hrnjak, 2017).

2.2.3 Pipa Kapiler

Pipa kapiler biasa juga disebut dengan *restrictor tube* atau *choke tube*. Pipa kapiler merupakan sebuah alat yang berguna untuk menurunkan tekanan dari *refrigerant* cair yang mengalir, mengatur jumlah *refrigerant* yang mengalir, serta meningkatkan tekanan *refrigerant* di kondensor. Panjang dan diameter dari pipa

kapiler ini dapat digunakan untuk mengontrol jumlah *refrigerant* yang akan mengalir menuju evaporator. Pipa kapiler terbuat dari tembaga dengan diameter 0,026-0,031 inchi (Karyanto dan Paringga, 2003).

Pemasangan pipa kapiler tidak boleh dibengkokkan terlalu tajam, hal ini dikarenakan dapat membuat pipa tersumbat. Pipa kapiler ini disambungkan dengan saringan *drier* dan evaporator, yang merupakan batas antara *high pressure* dan *low pressure* dari sebuah sistem refrigerasi. Pada bagian tengahnya, pipa kapiler dilekatkan dengan saluran hisap (*suction line*) (Karyanto dan Paringga, 2003).

Pipa kapiler tidak dapat menahan ataupun menghentikan aliran dari *refrigerant* saat kompresor sedang bekerja maupun berhenti. Ketika kompresor motor dihentikan, *refrigerant* dari sisi yang memiliki tekanan tinggi akan terus mengalir ke sisi yang bertekanan rendah untuk menyamakan tekanannya. Kemampuan ini dinamakan dengan waktu penyamaan tekanan. Lemari es yang menggunakan pipa kapiler dalam sistem refrigerasinya memerlukan waktu sekitar lima menit untuk menyamakan tekanan tersebut (Karyanto dan Paringga, 2003).

Keuntungan dari menggunakan pipa kapiler dalam sistem refrigerasi adalah kompresor motor dapat dijalankan dengan *split phase motor* tanpa menggunakan kapasitor. Kerugian dari menggunakan pipa kapiler yaitu tidak sensitif terhadap perubahan beban. Hal ini terjadi karena diameter dan panjang pipa kapiler tidak dapat dirubah lagi setelah dipasang pada sistem (Daryanto, 1983).

Berikut ini adalah hal-hal yang perlu diperhatikan pada pemakaian pipa kapiler menurut Karyanto dan Paringga (2003).

a. Kebersihan Pipa Kapiler

Pipa kapiler harus dijaga kebersihannya agar kotoran yang seperti debu, udara dan uap air tidak masuk ke lubang pipa kapiler. Pipa kapiler memiliki lubang dalam yang sangat kecil, sehingga sedikit saja kotoran yang masuk dapat mengakibatkan penyumbatan.

b. Ukuran Pipa Kapiler

Panjang dan diameter dari pipa kapiler sangat sensitif dalam menentukan besar tahanannya. Sedikit saja terdapat perubahan pada diameter maka akan mengubah jumlah aliran dari *refrigerant*. Panjang dan diameter dari pipa

kapiler sendiri dapat direncanakan dengan bergantung kepada kapasitas daya kompresor motornya serta suhu dingin pada bagian evaporatornya.

Tabel 2.1 Daftar pemakaian pipa kapiler

D.K.	Bahan	Kondensor	Rendah	Sedang	Tinggi
			-23 s/d -15 °C	-15 s/d -6.5°C	-6.7 s/d +1.7 °C
			I.D. x meter	I.D. x meter	I.D. x meter
1/20	R-12	S-F	0.026 X 4.88	0.026 X 3.05	
1/12	R-12	S-F	0.026 X 3.62	0.031 X 3.62	
1/9	R-12	S	0.026 X 3.62	0.031 X 3.62	
1/9	R-12	F	0.026 X 3.05	0.031 X 3.05	
1/8	R-12	S-F	0.026 X 3.05	0.031 X 3.05	
1/6	R-12	S	0.026 X 3.62	0.036 X 3.62	
1/6	R-12	F	0.031 X 3.05	0.036 X 3.05	0.036 X 2.44
1/5	R-12	S	0.031 X 3.05	0.036 X 3.05	
1/5	R-12	F	0.031 X 2.44	0.036 X 2.44	0.044 X 2.29
¼	R-22	S	0.036 X 3.62		
¼	R-12	F	0.036 X 3.05	0.044 X 4.57	0.044 X 2.59
1/3	R-22	F	0.036 X 3.05	0.044 X 4.57	
1/3	R-12	F	0.044 X 3.77	0.050 X 3.96	0.050 X 3.36
½	R-22	F	0.044 X 4.57	0.044 X 2.74	
½	R-12	F	0.055 X 3.36	0.055 X 2.74	0.055 X 2.29
¾	R-22	F	0.055 X 3.36	0.055 X 2.74	
¾	R-12	F	0.055 X 2.29	0.070 X 3.62	0.080 X 3.05
1	R-22	F	0.064 X 3.05	0.070 X 3.62	
1	R-12	F	0.070 X 3.05	2(0.055X3.36)	2(0.055X2.29)
1 ½	R-22	F		2(0.055X3.36)	2(0.064X2.44)

(Sumber : Karyanto dan Paringga, 2003)

Keterangan :

S : Statis untuk kondensor tanpa *fan* motor

F : *Fan* untuk kondensor yang memakai fan motor

2.2.4 Kompresor

Kompresor merupakan sebuah alat yang berguna untuk menghisap dan menekan *refrigerant* untuk dialirkan ke seluruh sistem. Kompresor biasanya terdiri dari dua silinder (*twin cylinder*) dan satu silinder (*single cylinder*). Lemari es biasanya menggunakan kompresor dengan satu silinder. Pemasangannya dapat secara tegak maupun mendatar. Bila ditinjau dari cara penggeraknya (Karyanto dan Paringga, 2003) kompresor dapat dibagi menjadi :

a. Kompresor Open Unit (*Open Type Unit*)

Kompresor open unit sering juga disebut sebagai *belt driven unit* atau *open type compressor*. Tipe ini, kompresor terpisah dari tenaga penggeraknya. Salah satu ujung poros engkol dari kompresor menonjol ke luar, sebuah *pulley* dari luar dipasang pada ujung poros tersebut. Melalui tali dari kipas, *pulley* dihubungkan dengan tenaga penggeraknya (Karyanto dan Paringga, 2003).

Keuntungan dari penggunaan kompresor tipe ini adalah jika motor penggeraknya yang rusak maka kita dapat memperbaiki motornya saja, dapat mengatur jumlah putaran kompresor dengan cara mengubah diameter *pulley*, pada daerah yang tidak ada listrik kompresor masih dapat digunakan dengan tenaga penggerak dari diesel atau motor bensin serta pemeriksaan pada minyak pelumas mudah dilakukan. Sedangkan untuk kerugiannya adalah bentuknya yang lebih besar sehingga lebih berat dan harganya lebih mahal serta *seal* dari kompresor pada poros engkol sering rusak yang mengakibatkan kebocoran pelumas dan *refrigerant* (Karyanto dan Paringga, 2003).

b. Kompresor Semi Hermetik Unit

Kompresor dan motor penggerak dalam keadaan terpisah, tetapi saling dikaitkan sehingga terlihat menjadi satu buah. Poros motor listrik harus dihubungkan dengan poros kompresor secara langsung apabila ingin menggerakkan kompresor.

c. Kompresor Hermetik

Kontruksi dari kompresor dan motor penggerak menjadi satu kesatuan yang mana digerakkan langsung oleh motor penggerak yang dihubungkan dengan poros engkol. Sehingga jumlah putaran kompresor akan sama dengan jumlah

putaran motor penggerak. Keuntungan dari penggunaan kompresor hermetic adalah bentuknya yang kecil sehingga tidak banyak memakan tempat serta memiliki putaran yang konstan. Sedangkan kelemahan dari kompresor hermetik ini yaitu apabila terjadi kerusakan sedikit pada kompresor maka seluruh unit harus dibongkar.

d. Kompresor Rotari Hermetik

Kompresor jenis rotari hermetik ini merupakan sistem terbaru yang digunakan pada unit pendingin seperti lemari es. Hal ini diakibatkan karena pada kompresor ini tidak banyak terjadi getaran. Adapun keuntungan menggunakan kompresor ini adalah konsumsi energi listriknya lebih hemat, bentuknya lebih sederhana, tekanannya merata, suaranya cenderung tenang serta getaran yang ditimbulkan kecil. Sedangkan untuk kerugiannya antara lain apabila terjadi kerusakan akan susah diperbaiki serta harga yang lebih mahal.

2.2.5 Katup Ekspansi

Katup ekspansi merupakan sebuah komponen yang berfungsi untuk menurunkan tekanan dari *refrigerant* (Karyanto dan Paringga, 2003). Katup ekspansi dipasang pada saluran masuk evaporator. Macam-macam dari katup ekspansi ini adalah sebagai berikut

a. Katup ekspansi siku

Tabung kontrol pada pipa kapiler dan ruangan yang ada di atas membran diisi dengan sebuah cairan khusus yang sensitif terhadap perubahan temperatur. Tabung kontrol ini diletakkan dengan cara di dempetkan pada pipa keluar evaporator. Apabila temperatur dari evaporator rendah, maka tekanan cairan yang ada di atas membran tidak mampu melawan tekanan pegas sehingga katup jarum menutup saluran yang akan masuk ke evaporator dan mengakibatkan penguapan *refrigerant* terhenti dan temperatur evaporator naik kembali. Sebaliknya pada saat temperatur evaporator meningkat maka cairan yang ada di atas membran akan naik sehingga melebihi tekanan yang ada pada pegas, katup akan ter dorong ke bawah, saluran menjadi terbuka dan suhu dari evaporator akan menurun kembali.

b. Katup ekspansi blok

Bagian yang ada di atas membran merupakan cairan yang dapat mengontrol temperatur pipa yang keluar dari evaporator. Membuka dan menutupnya katup diatur oleh tekanan pegas.

2.2.6 Refrigerant

Refrigerant adalah sebuah fluida yang digunakan sebagai media dari perpindahan panas pada evaporator sehingga terjadi penguapan karena temperaturnya rendah serta memberikan panas dengan cara pengembunan pada temperatur dan tekanan yang tinggi. Menurut ASRE (*American Society of Refrigerating Engineers*) refrigeran dapat diklasifikasikan menjadi beberapa golongan, antara lain :

a. *Halocarbon Compounds*

Kelompok ini terdiri dari *refrigerant* yang berisi satu atau lebih dari 3 halogens yaitu *chlorine*, *fluorine* dan *bromine* (Daryanto, 1983). Berikut ini adalah perencanaan angka dan nama kimia dari macam-macam *refrigerant halocarbon*.

Tabel 2.2 Macam-macam *refrigerant halocarbon*

Angka Penunjukan	Nama Kimia	Rumus Kimia
11	<i>Trichloromono fluora methane</i>	CCl_3F
12	<i>Dichloro difluoro methane</i>	CCl_2F_2
13	<i>Monochloro trifluoro methane</i>	CClF_3
22	<i>Monochloro difluoro methane</i>	CHClF_3
30	<i>Methyline chloride</i>	CH_2Cl_2
40	<i>Methyl chloride</i>	CH_3Cl
113	<i>Trichloro trifluoro ethane</i>	$\text{CCl}_2\text{FCClF}_2$
114	<i>Dichloro tetrafluoro ethane</i>	$\text{CClF}_2\text{CClF}_2$
1142 a	<i>Dichloro tetrafluoro ethane</i>	CCl_2FCF
152 a	<i>Difluoro ethane</i>	CH_3CHF_2

(Sumber : Daryanto, 1983)

b. *Azeotropes*

Azeotropes adalah campuran dari dua atau lebih cairan sehingga komponen yang tidak dapat diubah dengan cara destilasi sederhana. Dalam dunia

perdagangan *refrigerant* ini bernama R500 yang merupakan campuran dari R12 dan R152 dengan perbandingan 73,8% dan 26,2% dari berat totalnya (Daryanto, 1983).

c. *Hydrocarbon*

Refrigerant dalam kelompok *hydrocarbon* banyak digunakan terutama dalam industri *petroleum* dan petrokimia (Daryanto, 1983).

Tabel 2.3 Macam *refrigerant* jenis *hydrocarbon*

Nd	Cn	Cf
50	<i>Methane</i>	CH ₄
170	<i>Ethane</i>	CH ₃ CH ₃
290	<i>Propane</i>	CH ₃ CH ₂ CH ₃

(Sumber : Daryanto, 1983)

d. *Anorganic Compounds*

Anorganic compounds merupakan *refrigerant* yang terdiri dari senyawa anorganik (tidak mengandung ikatan karbon-hidrogen). Mayoritas dari *refrigerant* ini tidak beracun dan ramah lingkungan serta murah dan tidak mudah terbakar (Daryanto, 1983).

Tabel 2.4 Macam *refrigerant inorganic compounds* (Daryanto, 1983)

Nd	Cn	Cf
717	<i>Amoniak</i>	NH ₃
718	<i>Water</i>	H ₂ O
729	<i>Air</i>	-
744	<i>Carbon dioksida</i>	CO ₂
764	<i>Sulfur dioksida</i>	SO ₂

(Sumber : Daryanto, 1983)

e. *Unsaturated Organic Compounds*

Unsaturated organic compounds merupakan senyawa hidrokarbon organik yang molekulnya mengandung ikatan ganda atau rangkap tiga atom karbon. Hal ini mengakibatkan *unsaturated organic compounds* lebih reaktif dibandingkan dengan *hydrocarbon* serta memiliki serta memiliki lebih sedikit atom *hydrogen* yang terikat pada atom karbon (Daryanto, 1983). Pada kelompok ini *refrigerant* yang sering dipakai yaitu :

Tabel 2.5 Macam *refrigerant unsaturated organic compounds*

Angka Penunjukan	Nama Kimia	Rumus Kimia
1150	<i>Ethylene</i>	C ₂ H ₄
1270	<i>Propylene</i>	C ₃ H ₆

(Sumber : Daryanto, 1983)

Ada beberapa faktor yang harus dipertimbangkan dalam pemilihan penggunaan *refrigerant* yaitu:

a. Termodinamika

- 1) Titik beku yang dimiliki
- 2) Tekanan baik pada temperatur pengembunan serta penguapan
- 3) Volume yang dibutuhkan saat pendingin dalam setiap tonnya
- 4) Harga dari COP

b. Sifat Kimia

- 1) Reaksi terhadap material pada kontruksi yg digunakan
- 2) Titik nyala
- 3) Racun yang terkandung
- 4) Kerusakan pada hasil pendinginan

c. Sifat Fisik

- 1) Kekentalan
- 2) Kebocoran

2.3 Komponen Pendukung

2.3.1 Filter

Filter merupakan sebuah alat yang berfungsi untuk menyaring kotoran saat sistem refrigerasi sedang berlangsung. Pemasangan *filter* memiliki tujuan agar tidak terjadi penyumbatan pada pipa kapiler. Panjangnya sekitar 8-15 cm (Martino, 2015).



Gambar 2.5 Filter (Karyanto dan Paringga, 2003)

2.3.2 Liquid Receiver

Liquid receiver merupakan sebuah komponen yang berfungsi sebagai tempat untuk menampung sebuah *refrigerant* setelah melewati kondensor (Tampubolon dan Samosir, 2005).



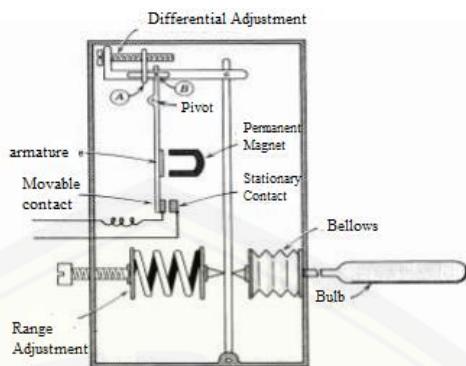
Gambar 2.6 Liquid receiver (Widodo dan Hasan, 2008)

2.3.3 Solenoid Valve

Katup solenoid (*solenoid valve*) berfungsi untuk mengalirkan dan menghentikan *refrigerant* pada saat sistem refrigerasi berlangsung. Katup tersebut berjalan ketika ada aliran listrik (Tampubolon dan Samosir, 2005).

2.3.4 Thermostat

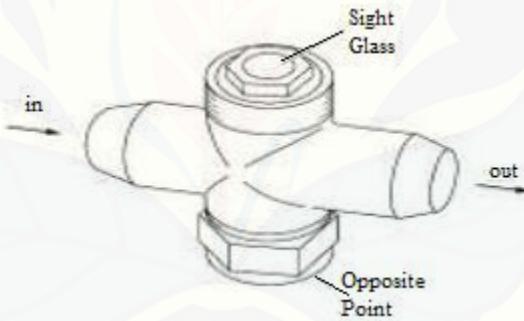
Thermostat merupakan sebuah komponen yang digunakan untuk sebuah pengatur atau kontrol dari temperatur ruangan, sehingga temperatur di dalam lemari es selalu stabil dan sesuai dengan kebutuhan (Martino, 2015).



Gambar 2.7 Thermostat (Widodo dan Hasan, 2008)

2.3.5 Sight Glass

Sight glass merupakan suatu alat yang berfungsi untuk mendeteksi secara visual kondisi *refrigerant* pada *liquid line* dan melalui warna juga dapat dilihat *refrigerant* tersebut masih mengandung uap air atau tidak.



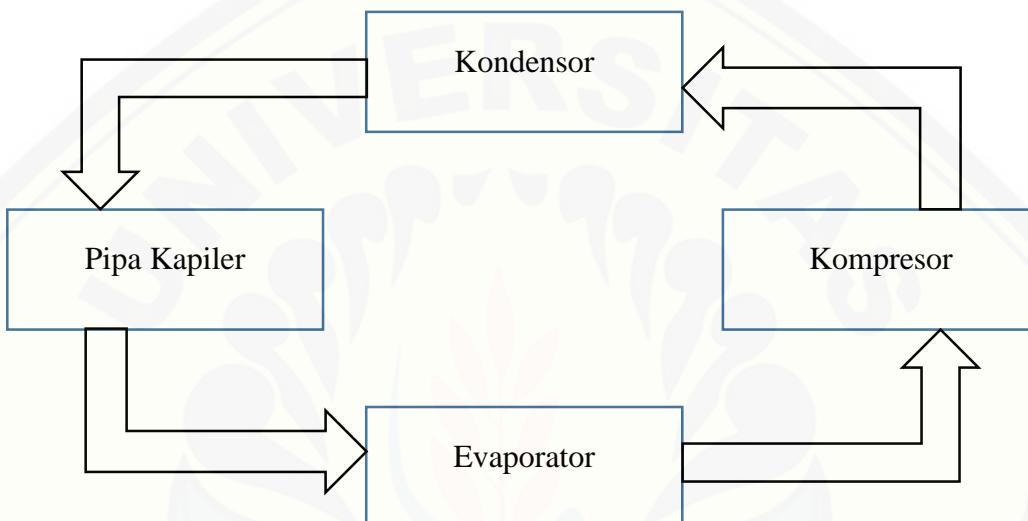
Gambar 2.8 Sight Glass (Wang, 1987)

2.4 Siklus Pendinginan

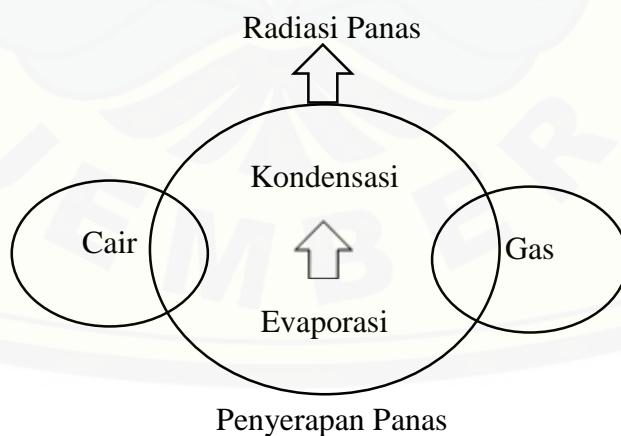
Saat kompresor sedang bekerja, *refrigerant* di kompresi agar tekanannya menjadi tinggi. *Refrigerant* mengalir ke kondensor, pipa kapiler, evaporator dan melalui saluran hisap akan kembali ke kompresor lagi. Saat kompresor berhenti bekerja, *refrigerant* akan terus mengalir dari sisi yang bertekanan tinggi menuju sisi yang bertekanan rendah sampai tekanan menjadi sama. Pada sebuah sistem refrigerasi, kompresor bekerja untuk membuat perbedaan tekanan sehingga *refrigerant* dapat mengalir dari satu bagian ke bagian lainnya dari suatu sistem.

Karena adanya perbedaan tekanan maka *refrigerant* dapat mengalir melalui pipa kapiler menuju ke evaporator.

Tekanan gas pada evaporator harus lebih tinggi daripada tekanan gas dalam saluran hisap agar gas dingin yang dari evaporator dapat mengalir melalui saluran hisap menuju ke kompresor. Jika menggunakan kompresor jenis hermetik maka gas dingin tersebut akan berguna untuk mendinginkan kumparan motor listrik dan minyak pelumasnya.



Gambar 2.9 Siklus pendinginan sistem refrigerasi



Gambar 2.10 Penyerapan panas di evaporator dan pembuangan panas di kondensor

Kondensor mempunyai fungsi melepaskan panas yang diserap oleh refrigerant di evaporator dan panas yang terjadi selama proses kompresor, yang biasanya dirumuskan sebagai berikut :

Keterangan

Q_c : panas yang dilepaskan kondensor

Q_o : panas yang diserap evaporator

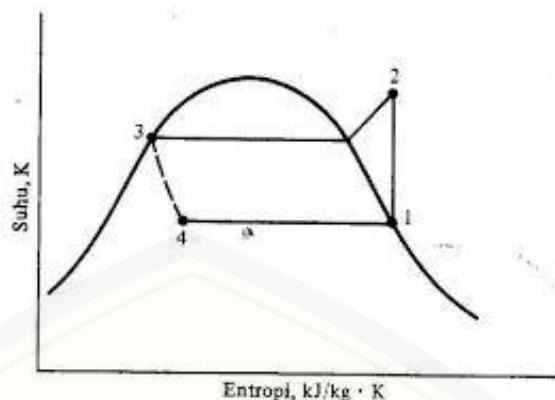
W_t : panas proses kompresor

2.5 Siklus Kompresi Uap Ideal

Dalam mesin pendingin *refrigerator* umumnya menggunakan siklus kompresi uap. Pada siklus ini, uap dikompresi oleh kompresor sehingga mencapai tekanan dan temperatur yang tinggi yang kemudian akan dikondensasi pada kondensor. Saat kalor dilepas dari uap *refrigerant* menuju lingkungan akan mengakibatkan perubahan wujud *refrigerant* menjadi cair yang disertai dengan penurunan temperatur. Selanjutnya akan menuju ke katup eksansi agar tekanannya turun yang kemudian diteruskan ke evaporator dimana terjadi penguapan sehingga temperaturnya menjadi naik. Ada beberapa proses pada siklus refrigerasi kompresi uap ideal yaitu :

- a. Proses Kompresi
 - b. Proses Kondensasi
 - c. Proses Ekspansi
 - d. Proses Evaporasi

Siklus tersebut dapat digambarkan pada diagram T-s sebagai berikut

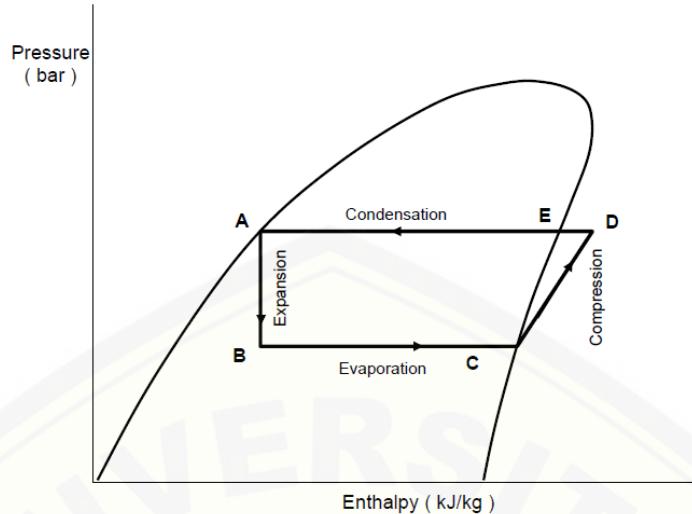


Gambar 2.11 Diagram T-s (Stoecker, 1982)

Dari diagram diatas dapat diketahui bahwa :

- a. Proses 1-2 : kompresi adiabatik dan reversibel, dari uap jenuh menuju tekanan kondensor
- b. Proses 2-3 : Pelepasan kalor reversibel pada tekanan yang konstan sehingga menyebabkan penurunan panas dan terjadi pengembunan pada *refrigerant*
- c. Proses 3-4 : ekspansi yang terjadi tidak reversibel pada entalpi konstan, dari cairan jenuh menuju tekanan evaporator
- d. Proses 4-1 : penambahan kalor reversibel pada tekanan tetap, yang menyebabkan penguapan menuju uap jenuh

Sedangkan untuk mengetahui nilai COP maka dapat menggunakan diagram P-h seperti berikut.



Gambar 2.12 Diagram P-h

2.5.1 Proses Kompresi (1-2)

Pada proses ini berlangsung secara *isentropic adiabatic*. *Refrigerant* masuk ke kompresor dalam keadaan uap jenuh dan bertekanan rendah. Setelah dikompresi berubah menjadi uap bertekanan tinggi (Adam, 2012).

$$w = \dot{m}(h_2 - h_1) \quad \dots \dots \dots \quad (2)$$

Keterangan

w : besar kerja kompresi yang dilakukan (kJ/kg)

\dot{m} : laju aliran massa (kg/s)

h_1 : entalpi *refrigerant* pada saat masuk ke kompresor (kJ/kg)

h_2 : entalpi *refrigerant* pada saat keluar dari kompresor (kJ/kg)

2.5.2 Proses Kondensasi (2-3)

Refrigerant dengan temperatur yang tinggi keluar dan mengalir menuju kompresor. Di dalam kondensor terjadi pertukaran kalor antara *refrigerant* dengan udara. Sehingga panas dari *refrigerant* berpindah ke udara atau pelepasan kalor yang akhirnya mengembun menjadi fasa cair (Adam, 2012).

$$Q_c = \dot{m}(h_2 - h_3) \quad \dots \dots \dots \quad (3)$$

Keterangan

Q_c : besar panas yang dilepas oleh kondensor (kJ/kg)

\dot{m} : laju aliran massa (kg/s)

h_2 : entalpi *refrigerant* pada saat masuk ke kondensor (kJ/kg)

h_3 : entalpi *refrigerant* pada saat keluar dari kondensor (kJ/kg)

2.5.3 Proses Ekspansi (3-4)

Tidak terjadi penambahan entalpi pada proses ini, tetapi terdapat penurunan tekanan dan temperatur. Hal ini diakibatkan oleh pipa kapiler yang berfungsi untuk mengatur laju *refrigerant* serta menurunkan tekanan dari *refrigerant* (Adam, 2012). Besar $h_3 = h_4$.

$$h_3 = h_4 \dots \quad (4)$$

2.5.4 Proses Evaporasi (4-1)

Refrigerant cair dan bertekanan rendah di dalam evaporator akan menyerap kalor dari lingkungan dan mengakibatkan perubahan fasa menjadi gas serta bertekanan rendah. Proses ini terjadi secara isobar dan isothermal (Adam, 2012).

$$Q_c = \dot{m}(h_1 - h_4) \dots \quad (5)$$

Keterangan

Q_c : besar panas yang serap oleh evaporator (kJ/kg)

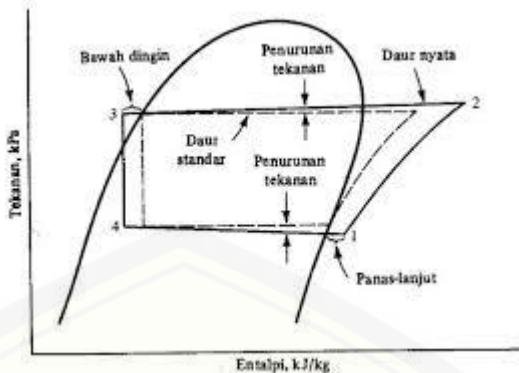
\dot{m} : laju aliran massa (kg/s)

h_1 : entalpi *refrigerant* pada saat masuk keluar dari evaporator (kJ/kg)

h_4 : entalpi *refrigerant* pada saat masuk ke evaporator (kJ/kg)

2.6 Siklus Kompresi Uap Aktual

Di dalam siklus ini terjadi sebuah pemanasan lanjut dari uap *refrigerant* setelah melewati evaporator sebelum masuk ke kondensor. Hal ini diakibatkan oleh jenis dari ekspansi dan juga penyerapan panas di *line suction* yang letaknya ada di antara evaporator dan kompresor. Begitu juga dengan *refrigerant* cairan yang mengalami pendinginan lanjut. Perbedaan antara daur teroris dan aktual terletak pada penurunan tekanan yang ada di dalam kondensor dan evaporator. Secara teoritis tidak terjadi penurunan tekanan tetapi pada kenyataannya ada penurunan tekanan yang diakibatkan oleh gesekan dengan dinding pipa menuju ke evaporator sehingga kompresor membutuhkan kerja yang lebih.



Gambar 2.13 Perbandingan siklus aktual dan ideal (Stoecker, 1982)

Keterangan

- Garis 1-1 : Menunjukkan terjadinya panas lanjut pada uap *refrigerant* yang melewati batas uap jenuh
- Garis 1'-2 : Proses terjadinya kompresi uap pada *refrigerant*
- Garsi 2'-3 : Menunjukkan adanya penurunan pada tekanan pipa kondensor
- Garis 3-3 : Tekanan berada pada garis cair
- Garis 4-4' : Menunjukkan terjadinya penurunan tekanan *refrigerant* pada *line suction* dari evaporator ke kompresor.

2.7 Siklus Peredaran Gas/Liquid

Gas *refrigerant* yang datang dari *suction line* dari evaporator akan masuk melalui pipa *inlet* dari kompresor dan *suction valve* ke dalam silinder dari kompresor. Maka hal yang terjadi selanjutnya adalah *refrigerant* akan dipompa menuju luar oleh piston melalui *discharge valve* dan pipa *outlet* ke *discharge line*. Gas yang keluar disebut dengan *hot gas* karena memiliki tekanan dan temperatur yang tinggi. Tekanan *refrigerant* yang dari kondensor harus lebih tinggi dibandingkan dengan tekanan pada komponen lain pada sistem (Karyanto dan Paringga, 2003).

Dari kondensor *refrigerant* akan melewati saringan ke pipa kapiler dan tekanan dari gas tersebut menjadi lebih rendah kemudian di dalam pipa kapiler mulai berubah wujud menjadi cair yang kemudian masuk menuju evaporator. Saat *refrigerant* masuk ke dalam evaporator, cairan tersebut akan menguap dan wujudnya akan berubah menjadi gas dengan temperatur dan tekanan yang rendah.

Peredaran *gas/liquid* ini dari *discharge line* hingga pipa kapiler bisa dikatakan *high pressure* karena memiliki tekanan dan temperatur tertinggi dalam peredarannya, sedangkan dari pipa *inlet evaporator* dan *suction line* disebut *low pressure* karena dibagian ini peredaran dari *gas/liquid* tekanan dan temperaturnya lebih rendah (Karyanto dan Paringga, 2003).

2.8 LPG

LPG (*Liquified Petroleum Gas*) merupakan salah satu bahan bakar yang berupa gas yang dicairkan, dimana LPG merupakan produk minyak bumi yang didapatkan dari proses destilasi bertekanan tinggi. Beberapa komponen utama penyusun LPG adalah *hydrocarbon* ringan berupa *propane* (C_3H_8) dan *butane* (C_4H_{10}), serta sedikit persentase dari *etana* (C_1H_6) dan *pentana* (C_5H_{12}) (Sambudi, 2016).

LPG banyak digunakan untuk bahan bakar rumah tangga maupun industri karena harganya yang terjangkau dan praktis. Ada persyaratan khusus agar LPG aman digunakan yaitu salah satunya ditambahkan zat pembau agar pengguna mengetahui apabila terjadi sebuah kebocoran. Zat pembau yang ditambahkan pada LPG harus melarut sempurna dan tidak boleh mengendap. Untuk itu digunakan *etil merkaptan* (C_2H_5SH) atau *butil merkaptan* (C_4H_9SH). Di bidang industri, LPG digunakan sebagai pengganti *freon*, *aerosol*, *refrigerant/cooling agent*, kosmetik dan dapat pula digunakan sebagai bahan baku produk khusus (Pratipta,2016).

2.9 Persamaan Pada Refrigerator

2.9.1 Efek Refrigerasi

Efek refrigerasi merupakan jumlah kalor yang mampu diserap oleh *refrigerant* di dalam evaporator untuk setiap satuan massa dari *refrigerant* dan terjadi pada proses 4 ke 1. Rumus dari efek refrigerasi adalah sebagai berikut.

$$ER = h_1 - h_4 \quad (6)$$

Keterangan

- h_1 : entalpi *refrigerant* pada titik 4 (masuk evaporator)
 h_4 : entalpi *refrigerant* pada titik 1 (keluar evaporator)

2.9.2 Kerja Kompresor

Kerja kompresor adalah perubahan entalpi pada proses 1-2 dimana *refrigerant* yang meninggalkan evaporator kemudian melewati kompresor sehingga tekanan dan temperaturnya meningkat. Untuk perhitungan dari kerja kompresor, dapat dilakukan dengan rumus sebagai berikut

$$\text{Kerja kompresor} = h_2 - h_1 \dots \quad (7)$$

Keterangan

h_2 : entalpi pada proses 2

h_1 : entalpi pada proses 1

2.9.3 COP (*Coefficient of Performance*)

COP (*Coefficient of Performance*) merupakan efisiensi yang dimiliki oleh sebuah mesin pendingin. Rumus dari COP yaitu :

$$\text{COP} = \frac{\text{efek refrigerasi}}{\text{kerja kompresor}} \dots \quad (8)$$

2.10 Hipotesis

Dengan menggunakan *separation condenser* maka COP yang dihasilkan akan lebih tinggi dibandingkan dengan *baseline condenser*. Hal ini diakibatkan oleh suhu keluaran yang rendah dan laju aliran kondensat yang tinggi. Akibat suhu keluaran turun maka akan menurunkan kerja kompresi (Li dan Hrnjak, 2017).

BAB 3. METODOLOGI PENELITIAN

3.1 Metode Penelitian

Metode yang digunakan dalam penelitian ini adalah eksperimental. Penelitian ini dilakukan dengan menguji pengaruh penggunaan tipe kondensor dengan menggunakan *double evaporator* yang dipasang secara paralel pada mesin pendingin. Pada pengujian tersebut *refrigerant* yang digunakan adalah R134A. Temperatur yang diukur terdapat pada beberapa titik yang telah ditentukan. Ketika temperatur sudah didapatkan maka hal yang selanjutnya dilakukan adalah melakukan pengolahan data yang didapatkan dari entalpi titik tersebut untuk menghitung efek refrigerasi, kerja kompresor serta COP (*coefficient of performance*) pada *baseline condenser* dan *separation condenser*.

3.2 Waktu dan Tempat Penelitian

Penelitian tersebut akan dilaksanakan pada Oktober - November 2018. Pada bulan tersebut akan dilaksanakan persiapan alat dan pengambilan data. Penelitian ini akan dilaksanakan pada Laboratorium Konversi Energi II Teknik Mesin Universitas Jember.

3.3 Alat dan Bahan Penelitian

3.3.1 Alat Penelitian

Pada penelitian tersebut terdapat beberapa alat yang dibutuhkan, antara lain adalah

a. Lemari es (*refrigerator*)

1) Panasonic NR-A17KX

Voltase : 220 v

Arus : 0.66 A

Daya : 75 W

Frekuensi : 50 Hz

Kapasitas : 150 liter

Berat bersih : 27 kg

2) Sharp SJ-M151T-CG

Voltase : 220 V
Arus : 0.6 A
Daya : 74 W
Frekuensi : 50 Hz
Kapasitas : 136 liter
Berat bersih : 27 kg

- b. Termokopel
- c. *Pressure gauge*
- d. *Flowmeter*
- e. Pemotong pipa kondensor
- f. *Separation condenser*
- g. *Baseline condenser*
- h. Kompresor
- i. Mesin vakum
- j. *Stopwatch*
- k. *Filler*
- l. Mesin las
- m. *Clamp meter*

3.3.2 Bahan Penelitian

Bahan yang digunakan dalam penelitian ini adalah *refrigerant* R134A dan LPG yang digunakan sebagai fluida pendingin dari sistem refrigerasi ini.

3.4 Variabel Penelitian

Dalam penelitian ini terdapat beberapa variabel, antara lain adalah sebagai berikut.

- a. Variabel bebas

Variabel bebas adalah sebuah variabel yang mempengaruhi hasil dari sebuah penelitian. Variabel bebas dari penelitian ini ada 2, antara lain *baseline condenser* dan *separation condenser*.



Gambar 3.1 *Baseline Condenser*

Spesifikasi kondensor :

- Tipe kondensor : 16 U
Diameter luar : 3/16 inch (4.76 mm)
Diameter dalam : 4.0025 mm
Panjang pipa : 16780 mm



Gambar 3.2 *Separation Condenser*

Spesifikasi kondensor :

- Tipe kondensor : *separation condenser*
Diameter luar : 3/16 inch (4,76 mm)
Diameter dalam : 4.0025 mm
Panjang pipa : 18200 mm

b. Variabel terikat

Variabel terikat adalah variabel yang diakibatkan oleh adanya variabel bebas.

Variabel terikat pada penelitian ini adalah temperatur dan tekanan pada titik yang telah ditentukan yang kemudian diolah agar mendapatkan nilai entalpi dan digunakan untuk menghitung :

- 1) Efek refrigerasi
- 2) Kerja kompresor
- 3) COP

3.5 Prosedur Penelitian

3.5.1 Persiapan Alat Pengujian

Sebelum melakukan pengujian, langkah pertama yang dilakukan adalah persiapan dari alat pengujian, yang terdiri dari :

- a. Memeriksa keadaan dari komponen *refrigerator*
- b. Pemasangan kondensor
- c. Pemasangan termokopel dan *pressure gauge* untuk mengukur temperatur dan tekanan pada setiap titik yang telah ditentukan

3.5.2 Pemeriksaan Alat Pengujian

Melakukan pemeriksaan terhadap kesiapan alat uji sebelum melakukan pengujian. Pengujian alat digunakan untuk mengetahui bahwa alat uji berfungsi dengan baik atau tidak.

3.5.3 Pengambilan Data

Di dalam tahap pengambilan data ini dilakukan dengan cara mengukur semua variabel saat pengujian berlangsung. Tahap pengambilan data diantaranya adalah sebagai berikut.

- a. Semua komponen seperti kondensor, kompresor, evaporator, kapiler serta komponen lainnya dirangkai. Pada rangkaian awal menggunakan *baseline condenser*.
- b. Alat ukur dipasang pada beberapa titik untuk mengetahui tekanan dan temperatur.

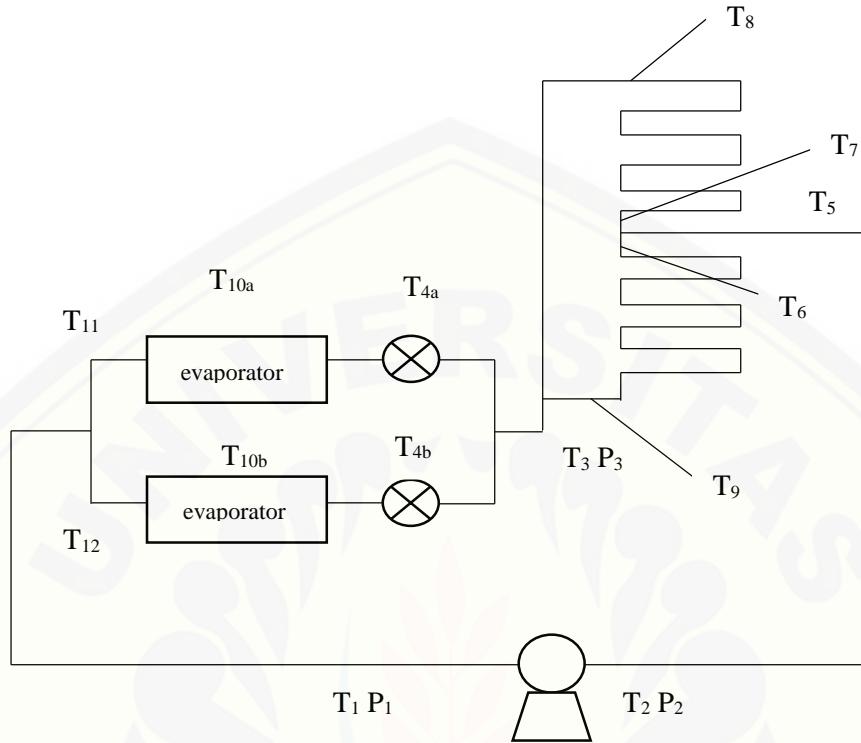
- c. Pengisian R134A dan LPG sebagai *refrigerant* yang digunakan sebagai fluida pendingin sesuai dengan prosedurnya.
- d. Menghidupkan mesin pendingin lalu ditunggu hingga kondisi *steady state*. Pada penelitian ini kondisi *steady state* diasumsikan 3 jam setelah penyalaan awal.
- e. Mencatat semua perubahan temperatur dan tekanan pada setiap titik dan sesuai dengan waktu yang telah ditentukan.
- f. Penggantian *baseline condenser* dengan *separation condenser*.
- g. Pengulangan langkah b sampai e.
- h. Pengumpulan data.

3.5.4 Pengolahan Data

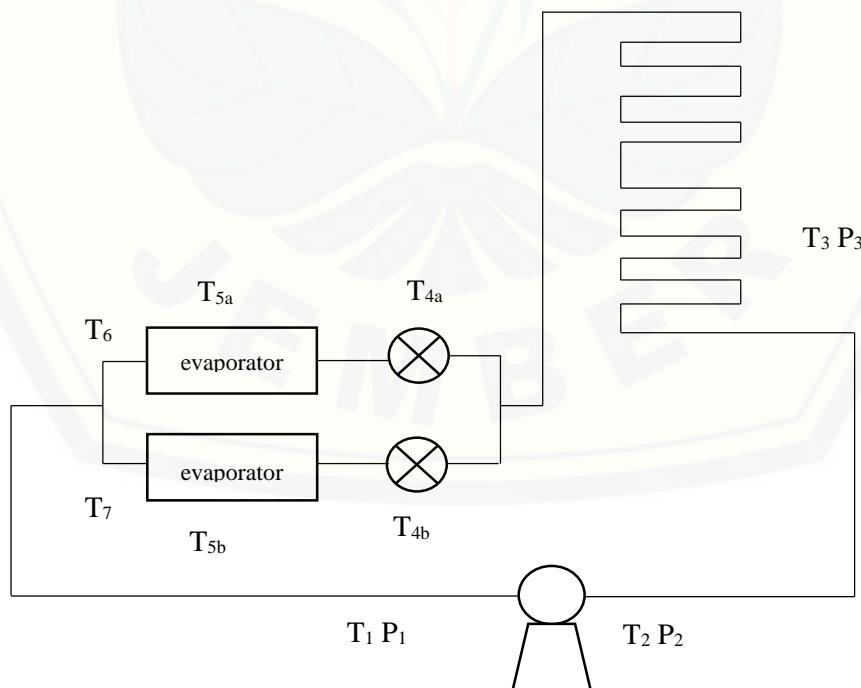
Setelah pengambilan data, maka hal yang dilakukan selanjutnya adalah pengolahan data.

- a. Data temperatur dan tekanan di dapat dari nilai entalpi (h) dari tabel *thermodynamics properties* dan *coolpack software*.
- b. Dari data percobaan dapat diperoleh antara lain :
 - 1) Efek refrigerasi
$$ER : h_1 - h_4$$
 - 2) Kerja Kompresor
$$W : h_2 - h_1$$
 - 3) COP
$$COP : \frac{efek\ refrigerasi}{kerja\ kompresor}$$
 - 4) Penyerapan Kalor
$$Q : h_2 - h_3$$

3.6 Skema Alat Uji

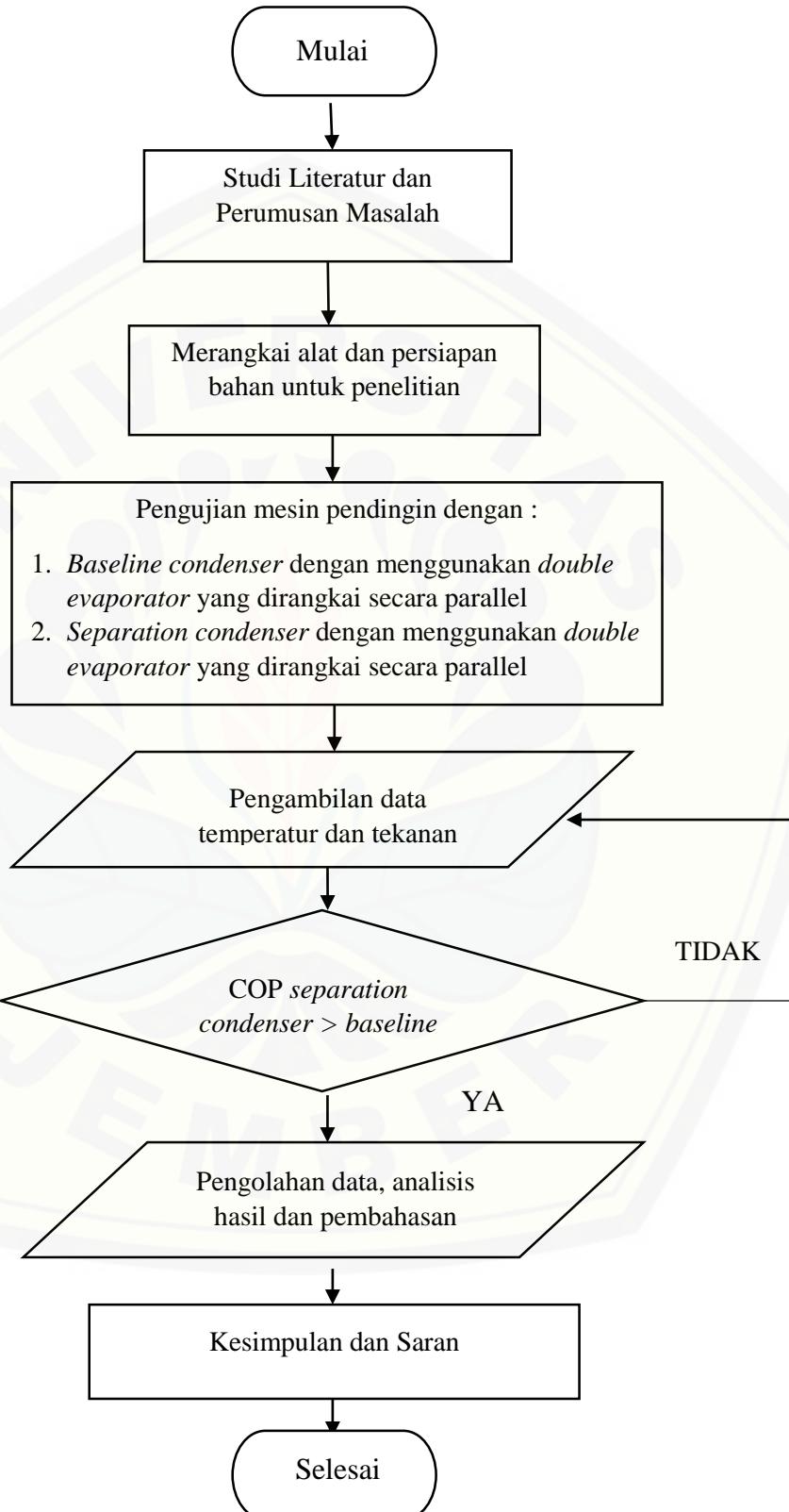


Gambar 3.3 Skema alat uji *separation condenser*



Gambar 3.4 Skema alat uji *baseline condenser*

3.7 Diagram Alir Penelitian



Gambar 3.5 Diagram alir penelitian

BAB 5. PENUTUP

5.1 Kesimpulan

Berdasarkan penelitian dan analisa yang telah dilakukan adalah sebagai berikut

- a. Pada *baseline condenser* yang menggunakan *refrigerant* LPG memiliki efek refrigerasi tertinggi yaitu 772,22 kJ/kg, kerja kompresi sebesar 175,6 kJ/kg dan COP sebesar 17,9.
- b. Pada *baseline condenser* yang menggunakan *refrigerant* R134A memiliki efek refrigerasi tertinggi yaitu 390,66 kJ/kg, kerja kompresi sebesar 51,9 kJ/kg dan COP sebesar 21,2.
- c. Pada *separation condenser* yang menggunakan *refrigerant* LPG memiliki efek refrigerasi tertinggi yaitu 714,155 kJ/kg, kerja kompresi sebesar 131,04 kJ/kg dan COP sebesar 14,6.
- d. Pada *separation condenser* yang menggunakan *refrigerant* R134A memiliki efek refrigerasi tertinggi yaitu 370,14 kJ/kg, kerja kompresi sebesar 68,2 kJ/kg dan COP sebesar 13,7.
- e. Penggunaan *separation condenser* pada penelitian ini tidak berhasil membuktikan hipotesis bahwa nilai COP yang dihasilkan lebih besar daripada *baseline condenser*. Hal ini dapat diakibatkan oleh geometri *separation condenser* yang lebih panjang dari *baseline condenser* serta kemungkinan massa *refrigerant* yang berbeda pada saat pengisian.
- f. Penggunaan *double evaporator* membuktikan bahwa unjuk kerja mesin pendingin lebih baik daripada menggunakan *single evaporator*. Hal ini diakibatkan oleh sirkulasi pada *double evaporator* akan lebih cepat jika dibandingkan dengan *single evaporator* karena kompresi akan dibagi menjadi dua.

5.2 Saran

Saran yang dapat diberikan dari hasil penelitian dan analisa yang telah dilakukan adalah sebagai berikut

- a. Sebaiknya sebelum mengambil data suhu maka termokopel sebaiknya dikalibrasi terlebih dahulu dengan cara memasukkannya ke dalam air mendidih.
- b. Sebaiknya hindari penyambungan pipa yang terlalu banyak agar dapat mengurangi kemungkinan kebocoran pada sistem pendingin.
- c. Saat pengujian berlangsung, komponen rangkaian pendingin harus tertutup rapat agar tidak ada udara dari lingkungan yang masuk ke sistem.
- d. Saat pengujian berlangsung pemasangan termokopel harus tepat dan sesuai agar tidak terjadi *burn out*.
- e. Penelitian selanjutnya dapat memvariasikan pemasangan evaporator dengan jumlah lebih dari dua agar dapat mendapatkan unjuk kerja yang lebih bagus.
- f. Jika ingin membandingkan antara *baseline condenser* dan *separation condenser* lebih baik panjang dari *condenser* sama.

DAFTAR PUSTAKA

- Adam, C. 2012. Uji Performansi Refrigerasi Kompresi Udara pada Seed Storage. *Tugas Akhir*. Jurusan Teknik Refrigerasi dan Tata Udara Politeknik Negeri Bandung.
- Basri, M. H., 2009. Efek Perubahan Laju Aliran Massa Air Pendingin pada Kondensor terhadap Kinerja Mesin Refrigerasi Focus 808. *SMARTek*, Volume 7, pp. 197-203.
- Daryanto. 1983. *Ikhtisar Praktis Teknik Pendingin*. Bandung: Tarsito.
- Dossat, R. J. 1961. *Principles of Refrigeration*. Japan: Toppan Company, LTD.
- Hamzah, F., W. H. Piarah, dan J. Hadada. Kaji experimental prestasi AC split evaporator tunggal dan ganda.
- Hasan, S. dan S. Widodo. 2008. *Sistem Refrigerasi dan Tata Udara*. Jilid 1. Jakarta: Direktorat Pembinaan Sekolah Menengah Kejuruan.
- Hua, N., Y. Chen, E. Chen, L. Deng, W. Zheng, dan Z. Yang. 2013. Prediction and verification of the thermodynamic performance of vapour-liquid separation condenser. *Energy*. 58 : 384-397
- Karyanto, E. dan E. Paringga. 2003. *Teknik Mesin Pendingin (Refrigerator, Freezer, Display Cooler)*. Volume 1. Jakarta: CV. Restu Agung.
- Lavanis, M., Haider, I., dan Radermacher, R. 1998. Experimental investigation of an alternating evaporator duty refrigerator/freezer. Volume 104. United States.
- Li, Jun dan P. Hrnjak. 2017. Improvement of condenser performance by phase separation confirmed experimentally and by modelling. *International Journal of Refrigeration*. 78: 60-69.
- Li, Jun dan P. Hrnjak. 2017. Separation in condenser as a way to improve efficiency. *International Journal of Refrigeration*. 79: 1-16.

- Li, Jun dan P. Hrnjak. 2017. Visualization and quantification of separation of liquid vapor two phase flow in a vertical header at low inlet quality. *International Journal of Refrigeration*. 1-24.
- Martino, L. 2015. Karakteristik Kulkas dengan Daya Kompressor 1/8 pk, Panjang Pipa Kapiler 170 cm dan Refrigeran R600a. *Skripsi*. Program Studi Teknik Mesin Fakultas Sains dan Teknologi Universitas Sanata Dharma Yogyakarta.
- Nurcahyo, H. E. 2018. Analisis Perbandingan Unjuk Kerja Domestic Refrigerator Dengan Separation Condenser Menggunakan Refrigerant LPG Dan Refrigerant R134a. *Skripsi*. Jember : Jurusan Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Jember.
- Pratipta, Y.A. 2016. Studi Pengaruh Variasi Lekukan Pipa Kapiler Terhadap Prestasi Kerja Mesin Pendingin Dengan Refrigerant LPG. *Skripsi*. Jember: Jurusan Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Jember.
- Sambudi, Y.C. 2016. Analisis Variasi Jumlah Fan Pada Kondensor Bertingkat Terhadap Prestasi Kerja Mesin Pendingin Menggunakan Refrigeran LPG. *Skripsi*. Jember: Jurusan Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Jember.
- Stoecker, W.F. dan J. W. Jones. 1982. *Refrigeration and Air Conditioning*. 2nd ed. New York: McGraw-Hil Inc. Terjemahan oleh S. Hara. 1989. Refrigerasi dan Pengkondisian Udara. Edisi Kedua. Jakarta: Erlangga.
- Tampubolon, D., dan R. Samosir. 2005. Pemahaman tentang sistem refrigerasi. *Jurnal Teknik Simetrika*. 4(1): 312-316.
- Wang, Shan K. 1994. *Handbook of Air Conditioning and Refrigeration*. New York: Mc Graw- Hill.
- Widodo, S. & Hasan, S. 2008. Sistem Refrigerasi & Tata Udara.Jilid 1. Direktorat Pembinaan Sekolah Menengah Kejuruan.
- Yoon, W. J., H. W. Jung., H. J. Chung, dan Y. Kim. 2010. An Experimental Study on the Performance of a Two-Circuit Cycle with Parallel Evaporators for a Domestic Refrigerator-Freezer. *International Refrigeration and Air Conditioning Conference*. Paper 1042.
- Zheng, W., Y. Chen, N. Hua, T. Zhong, dan Y. Gong. 2014. Comparative performance of an automotive air conditioning system using micro-channel

condensers with and without liquid-vapor separation. *Energy Procedia*. 61 : 1646-1649

Zhuang, T., Y. Chen, N. Hua, W. Zheng, X. Luo, dan S. Mo. 2014. In tube performance evaluation of an air-cooled condenser with liquid-vapor separator. *Applied Energy*. 136: 968-978.

LAMPIRAN

Lampiran A. Data Hasil Pengujian

1. Hasil Pengujian *Refrigerant LPG pada Baseline Condenser*

Tabel A.1 Hasil pengujian 1 refrigerant LPG pada baseline condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	22,9	86,7	33,9	31,5	30,6	-28,5	0,9	15,1	30,7	2	160	190	0,61
195	22,2	86,9	33,8	31,8	30,6	-29,4	0,9	12,5	31	2	190	192	0,6
210	26,5	93,5	37,3	35	34,1	-21,6	-14,7	23,7	28,1	4	240	230	0,6
225	26,7	93,1	37,2	35	34	-20,8	-17,4	25,1	28,2	2	205	200	0,59
240	26,7	92,6	36,5	34,6	33,2	-19,3	-18,4	25,8	27,2	14	245	240	0,6
255	26,8	91,8	36,4	34,4	32,9	-18,9	-20,4	26,5	26,6	14	220	118	0,59
270	26,7	90	35,7	34	32,1	-14,9	-23,1	27,5	26	10	215	210	0,59
285	26,7	90,1	35,1	33,6	31,9	-8,2	-23,9	27,5	25,8	18	220	202	0,59
300	26,5	88,6	34,6	33,1	31,2	-1,9	-25,1	27,4	25,2	10	220	216	0,59
315	26,4	87,9	34,3	32,7	30,8	-0,6	-25,8	27,6	24,9	10	205	202	0,59
330	26,5	88,2	34,2	32,9	30,9	-0,2	-25,7	27,6	25	10	200	192	0,58
345	26,6	87,2	33,9	32,6	30,2	-0,1	-25,8	27,2	24,7	18	195	188	0,58
360	26,3	86,7	33,9	32,4	30,4	0,5	-26	27,6	24,7	16	200	192	0,58

Tabel A.2 Hasil pengujian 2 refrigerant LPG pada baseline condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	19,5	87,3	33,3	30,6	30,1	-29,3	0,9	6,1	30,4	10	200	192	0,54
195	23,9	93,9	36,3	33,3	32,9	-24,6	-7,2	13,6	27,3	18	195	188	0,53
210	26,5	93,1	37,2	34,7	33,6	-20,8	-16,1	24,3	27,6	16	200	192	0,59
225	26,9	92,5	36,6	34,7	33,2	-19,1	-19,1	26,2	27	14	205	192	0,54
240	26,8	90,9	35,7	34,1	32,4	-18,3	-22,1	27	26,5	12	200	196	0,75
255	26,6	89,8	35,5	33,6	31,9	-11	-23,5	27	25,9	12	200	192	0,71
270	26,6	83,3	34,9	33,4	31,4	-4,1	-24,4	27,4	25,5	10	200	190	0,77
285	26,5	88,1	34,4	32,9	31	-1,3	-25,2	27,5	26,2	10	190	186	0,76
300	26,4	87,5	34	32,6	30,6	0,1	-25,8	27,5	24,8	10	190	186	0,68
315	26,3	86,9	33,7	32,3	30,3	0,7	-26,3	27,8	25,2	8	190	182	0,68
330	26,4	86,5	33,4	32,2	30,1	0,9	-26,5	29,5	24,3	8	185	180	0,65
345	26,6	86,5	34,1	32,6	30,5	1	-26,5	28	24,7	8	190	180	0,72
360	26,7	86,9	34,1	32,6	30,5	1,6	-26,7	27,9	24,7	8	190	180	0,72

Tabel A.3 Hasil pengujian 3 refrigerant LPG pada *baseline condenser*

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	25,9	93,9	37,4	35	34,2	-22,5	-13,2	21,7	28,3	12	200	192	0,65
195	26,7	93,1	37,2	35	34	-20,9	-17,4	25,1	28,2	8	190	184	0,72
210	26,7	90,7	35,3	33,7	32,1	-16,8	-22,8	27,4	26	6	185	182	0,72
225	26,7	90,1	35,1	33,6	31,9	-8,2	-23,9	27,5	25,8	6	175	178	0,7
240	26,5	88,9	34,6	33,1	31,3	-2,9	-24,8	27,2	25,2	6	180	172	0,7
255	26,5	88,6	34,6	32,8	30,8	-1	-25,4	27,2	25	6	180	174	0,7
270	26,5	88,3	34,4	32,8	30,6	-0,9	-25,5	27,3	24,9	6	180	174	0,69
285	26,4	88,1	34,2	32,8	30,8	-0,3	-25,7	27,6	24,9	4	180	170	0,68
300	26,4	88	34,2	32,8	30,8	-0,1	-25,7	27,6	24,8	4	175	168	0,67
315	26,3	87,6	33,9	32,6	30,5	0,4	-26	27,5	24,7	4	170	166	0,67
330	26,2	86	33,6	32,3	30,3	0,6	-26,3	27,5	24,6	4	170	168	0,67
345	26,3	86,2	33,5	32,1	30,3	0,8	-26,4	27,4	24,6	4	170	168	0,67
360	26,4	85,8	33,6	32,3	30,3	0,9	-26,3	27,7	24,7	4	170	168	0,67

Tabel A.4 Hasil rata-rata pengujian refrigerant LPG pada *baseline condenser*

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	22,7	89,3	34,8	32,3	31,6	-3,8	-26,7	14,3	29,8	8	186,6	191,3	0,6
195	24,2	91,3	35,7	33,3	32,5	-7,9	-24,9	17,1	28,8	9,3	191,6	188	0,6
210	26,5	92,4	36,6	34,4	33,2	-17,8	-19,7	25,1	29,2	8,6	208,3	201,3	0,6
225	26,7	91,9	36,3	34,4	33,1	-20,1	-16,1	26,2	27	7,3	195	190	0,6
240	26,6	90,8	35,6	33,9	32,3	-21,7	-13,5	26,6	26,3	10,6	208,3	202,6	0,7
255	26,6	90	35,5	33,6	31,8	-23,1	-10,3	26,9	25,8	10,6	200	161,3	0,7
270	26,6	87,2	35	33,4	31,3	-24,3	-6,6	27,4	25,4	8,6	198,3	191,3	0,7
285	26,5	88,7	34,5	33,1	31,2	-24,9	-3,2	27,5	25,6	10,6	196,6	186	0,7
300	26,4	88,1	34,2	32,8	30,8	-24,5	-0,6	27,5	24,9	8	195	190	0,6
315	26,3	87,4	33,9	32,5	30,5	-26,1	0,1	27,6	24,9	7,3	188,3	183	0,6
330	26,3	86,9	33,7	32,4	30,4	-26,1	0,4	28,1	24,6	7,3	185	180	0,6
345	26,5	86,6	33,8	32,4	30,3	-26,2	0,5	27,5	24,6	10	185	178	0,7
360	26,4	86,4	33,8	32,4	30,4	-26,3	1	27,7	24,7	9,3	186,6	180	0,7

2. Hasil Pengujian Refrigerant R134A pada Baseline Condenser

Tabel A.5 Hasil pengujian 1 refrigerant R134A pada baseline condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	32,9	61,1	35	26,5	31,6	-24	1,7	25,7	25,7	2	130	130	0,56
195	33,9	41,9	30,3	31,1	19,1	-23,1	-4,5	25,6	22,1	2	140	130	0,56
210	34,4	41,8	30,7	31,3	17,5	-14,9	-23,7	24,6	22,1	2	130	128	0,56
225	34,7	40,5	30,2	31,5	16,5	-9,2	-24,5	24,6	22,2	0	130	128	0,56
240	34,2	39,7	30,1	31,6	16,6	-7,2	-24,6	24,6	22,3	0	135	128	0,57
255	34,1	38,9	29,9	31,7	16,5	-5,8	-23,4	24,5	22,2	0	130	128	0,56
270	34,1	43,2	30,9	30,8	16,7	-4,7	-23,9	24,4	22,1	0	140	126	0,56
285	33,6	54,8	35	26,1	18,5	-3,6	-18,1	26,1	22,2	0	145	136	0,56
300	33,6	54,9	35,1	26,2	18,1	-2,9	-11,4	26,2	21,9	2	140	140	0,56
315	33,7	54,8	35,1	26,4	18,6	-1,7	-8	26,2	22,3	2	140	138	0,56
330	33,2	54,2	34,4	26,4	18,4	-0,8	-6,5	25,9	22,4	2	140	138	0,55
345	32,8	54,4	34,2	26,4	17,9	0	-6	25,8	22,4	2	140	134	0,56
360	34,1	55,1	34	27,7	17,2	0,5	-5	25,8	21,7	2	140	132	0,55

Tabel A.6 Hasil pengujian 2 refrigerant R134A pada baseline condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	28	76,7	36,2	33,9	15,8	-24,4	0,6	27,1	22,6	4	145	140	0,59
195	28,1	75,2	35,6	33,5	15,1	-25,7	0,8	26,9	22,4	2	145	140	0,59
210	27,9	73,9	34,9	32,9	15,2	-26,7	0,9	26,5	22,5	2	145	138	0,58
225	27,7	73,7	34,8	32,8	14,2	-26,8	1,1	26,3	21,9	2	145	140	0,58
240	27,9	73,3	34,7	32,8	15,7	-27,2	0,9	26,4	22,5	2	140	136	0,58
255	27,9	73,2	34,6	32,7	15,1	-27,3	0,4	26,3	22,3	2	140	136	0,58
270	27,8	72,9	34,6	32,6	14,1	-27,3	0,9	26,2	21,6	2	140	136	0,58
285	27,9	73,1	34,9	32,8	15,2	-27,1	0,3	26,4	22	2	140	136	0,58
300	27,7	72,9	35	32,7	14,8	-27,2	0	26,3	21,7	2	140	136	0,58
315	27,7	73,1	34,7	32,7	14,4	-27,3	0	26,2	21,4	2	140	136	0,57
330	27,6	73,3	34,8	32,6	13,9	-27,3	0,1	26,2	21,3	2	140	136	0,58
345	27,5	73,2	34,5	32,3	14,4	-27,2	0,3	25,9	21,4	2	140	136	0,58
360	27,5	73,4	34,4	32,2	13,9	-27,4	0,5	25,9	21,1	2	140	132	0,59

Tabel A.7 Hasil pengujian 3 refrigerant R134A pada *baseline condenser*

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	30,6	83,4	40,8	39	37,1	-15,3	-16,6	31,2	30,4	2	150	142	0,65
195	28,2	82,7	38,4	36,7	29,1	-12,1	-19,8	37	31,9	2	145	138	0,65
210	27,9	84,4	37,9	36,1	28,2	-16,8	-20,9	28,7	32,1	2	145	138	0,64
225	28	86,1	37,7	35,9	27,9	-17,6	-21,8	28,7	32,3	2	145	136	0,64
240	27,6	86,9	36,2	34,5	26,8	-17,9	-22,6	27,5	32,2	2	145	136	0,68
255	27,4	86,1	36,2	34,5	26,3	-17,7	-23,4	27,4	31,9	2	145	136	0,66
270	27,3	86,3	36,7	34,9	26,5	-17,2	-23,6	27,7	31,9	2	145	138	0,65
285	27,1	85,6	34,4	34,7	26,1	-14,9	-23,9	27,6	31,8	2	145	138	0,67
300	26,9	85,5	36,1	34,3	25,9	-15,5	-24,2	27,3	31,8	2	145	138	0,66
315	26,5	84,8	35,7	33,4	25	-15	-24,6	26,6	31,5	2	145	138	0,64
330	26,4	84,7	35,5	33,8	25,5	-15,2	-24,7	26,8	31,7	2	145	138	0,66
345	26,2	83,9	35,2	33,6	25,2	-15,1	-24,8	26,6	30,9	2	145	138	0,65
360	26,1	83,7	35,5	33,8	25,3	-15	-24,9	26,8	30,8	2	145	138	0,67

Tabel A.8 Hasil rata-rata pengujian refrigerant R134A pada *baseline condenser*

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)							Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T _{5a}	T _{5b}	T ₆	T ₇	P ₁	P ₂	P ₃	
180	30,5	73,7	37,3	33,1	28,1	-4,76	-21,2	28	26,2	2,6	141,6	137,3	0,6
195	30,1	66,5	34,7	33,7	21,1	-7,83	-20,3	29,6	25,4	2	143,3	136	0,6
210	30,1	66,6	34,4	33,4	20,3	-14,6	-19,4	26,5	25,5	2	140	134,6	0,6
225	30,1	66,7	34,2	33,4	19,5	-15,1	-17,8	26,5	25,4	1,3	140	134,6	0,6
240	29,9	66,6	33,6	32,9	19,6	-15,4	-17,4	26,1	25,6	1,3	140	133,3	0,6
255	29,8	66,1	33,6	32,9	19,3	-15,4	-16,9	26,1	25,4	1,3	138,3	133,3	0,6
270	29,7	67,4	34,1	32,7	19,1	-15,5	-16,3	26,1	25,2	1,3	141,6	133,3	0,6
285	29,5	71,1	34,7	31,2	19,9	-13,9	-15,2	26,6	25,3	2	143,3	136,6	0,6
300	29,4	71,1	35,4	31,1	19,6	-11,8	-15,2	26,6	25,1	2	141,6	138	0,6
315	29,2	70,9	35,1	30,8	19,3	-10,8	-14,6	26,3	25,1	2	141,6	137,3	0,6
330	29,1	70,7	34,9	30,9	19,2	-10,3	-14,4	26,3	25,1	2	141,6	136	0,6
345	28,8	70,5	34,6	30,7	19,1	-10,1	-14,1	26,1	24,9	2	141,6	134	0,6
360	29,2	70,7	34,6	31,2	18,8	-9,8	-14	26,1	24,5	2	143,3	135,3	0,6

3. Hasil Pengujian Refrigerant LPG pada Separation Condenser

Tabel A.9 Hasil pengujian 1 refrigerant LPG pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	30,6	83,5	46,1	42,3	32,1	42	29,3	41,1	28,8	31,4	-2,8	-14,5	26,7	32,1	2	85	82	0,4
195	32,1	82,6	45,9	41,9	33,2	41,7	30,1	40,9	28,7	31,4	-5,2	-14,9	27,1	31,4	2	90	84	0,5
210	33,9	83,7	45,8	42,4	36,8	41,7	41,3	38,5	28,8	39,6	-6,4	-15,4	28	32,6	2	95	86	0,4
225	34,3	87,7	46	41,8	38,6	45,5	46,6	45,2	28,8	33,8	-7,8	-13,7	28,7	33,7	2	100	92	0,5
240	35,2	86,4	47,5	42,4	39,8	45,7	46,2	44,2	28,8	32,8	-8,7	-12	29,1	35,6	2	100	92	0,5
255	35,4	87,9	47,3	41,7	40,6	43,2	43,4	40,5	29,1	31,3	-9,1	-11,3	29	36,4	2	95	90	0,5
270	37,3	86,9	47,6	41,1	41	36,8	34,2	33,4	29	29,9	-9,5	-10,6	28,9	36	2	100	92	0,4
285	38,4	87	44,6	40,9	43,4	29,5	29,1	28,8	28,7	29,6	-10,8	-9,5	26,8	36,1	2	95	82	0,4
300	38,6	90,4	46,4	40,7	44,5	50,8	51,5	49,9	29,2	31,6	-11,5	-8,3	27,6	34,5	2	110	106	0,4
315	39	89,3	46,3	40,6	44,4	39,1	36,6	34,9	28,8	30	-12,6	-7,7	27,2	34,2	2	105	98	0,4
330	39,4	89,7	42,3	40,4	44,6	31	29,4	29,3	28,7	29,8	-12,9	-6,5	26,9	30,5	2	105	98	0,5
345	39,6	88,9	41,7	40,1	44,3	36,5	36,6	35,5	29,6	30	-13	-5,9	27,1	34,2	2	110	104	0,5
360	40,3	84,1	46	39,8	43,6	38,5	31,3	37,3	30,3	29,8	-15,8	-4,8	28,3	35,1	2	120	108	0,4

Tabel A.10 Hasil pengujian 2 refrigerant LPG pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	28,3	82,1	31,6	30,8	31,1	61,8	37,3	64,3	32,4	31,1	-5,9	-14,5	25,2	30,9	2	130	122	0,5
195	29,6	80,1	31,2	30,4	30,9	59,2	35,1	57,6	31,6	34,8	-6,4	-14,9	24,9	30,8	2	130	122	5
210	30,2	76,9	31	30,1	31	32,7	31,7	31,8	30,5	31,6	-9,5	-15,4	25,4	30,1	2	120	110	0,4
225	31	76	30,9	34,2	31,2	31,5	30,8	30,9	30,3	31,3	-10,8	-13,7	24,9	29,8	2	120	110	0,4
240	31,7	74,9	30,8	29,1	30,8	45,8	37,2	36,3	30,3	31,9	-11,9	-11,3	25	30	2	130	120	0,5
255	32,4	72,8	31	29	30,3	61,7	63	60,3	30,5	32,8	-12,4	-10,6	25,1	30,1	2	130	124	0,5
270	34,4	70	34,1	29,2	31,1	38,8	35,5	34,5	30,2	32,3	-13,7	-10,1	24,8	30,3	2	130	124	0,4
285	35,8	71,5	32,9	29,6	31,4	59,5	58,7	53,2	37,7	32,8	-14,8	-9,5	23,6	30,4	2	140	134	0,4
300	36,1	76,6	34,5	30,5	31,8	59,5	62,3	58,8	31,3	32,6	-15,7	-8,3	24,2	30	4	145	134	0,5
315	36,8	79	31,3	31,4	32,2	64,7	61,7	58,5	31,3	33,4	-17,8	-7,2	23,9	30,2	2	150	138	0,4
330	37,1	80,5	32,9	32,2	30,4	44,8	35,7	34,8	30,5	31,6	-18,7	-5,9	24,7	31,1	2	145	138	0,4
345	37,4	83,1	34,7	32,5	32,4	65,1	64,6	61,1	31,5	32,2	-19,6	-4,8	24,4	30,3	2	150	138	0,5
360	36,9	86,5	35,3	32,8	32,3	31,8	32,2	31,7	30,2	31,7	-20,9	-3,8	24,8	30,7	2	145	128	0,4

Tabel A.11 Hasil pengujian 3 refrigerant LPG pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	29,5	64,7	38,6	35,7	35,1	60,8	59,4	56,6	30,5	30,9	-5,6	-14,7	30	29,5	2	145	128	0,4
195	29,8	65,1	39,1	36,3	35,6	37,7	34,3	33,4	30	31,1	-6,6	-13,5	30,3	30,1	2	145	132	0,4
210	30,1	66,6	39,4	36,4	36,3	30,1	30,8	30,6	29,7	31,3	-7,5	-12,8	30,9	30,7	2	145	132	0,4
225	30,3	67,8	39,9	36,9	36,4	65,3	65,2	64,3	31,8	39,4	-8,7	-11,6	31,3	31,1	4	160	142	0,4
240	30,4	67,4	40	37,1	36,3	61,4	56,9	53,8	31	33	-9,7	-10,4	32,3	31,4	2	155	150	0,4
255	30,6	67,5	40,2	37,7	36,7	50,4	51	41,5	30,6	32,7	-10,6	-9,2	31,6	31,9	2	150	142	0,4
270	30,9	71,5	39,9	37,9	37,3	70,6	32,2	63,2	31,3	34,9	-11,1	-8,8	31,9	32	2	170	160	0,4
285	31	74,1	40,3	38,3	37,5	60,9	59,9	53,9	30,8	32,9	-11,8	-7,7	32	32,2	2	165	160	0,4
300	30,9	79	40,8	38,5	37,6	54,9	46,2	43,2	31,1	32,9	-12	-6,8	32,1	32,4	2,6	165	152	0,4
315	31,1	81	40,9	38,6	37,8	48,5	31,2	49,2	30,6	32,9	-13,3	-5,9	32,7	32,3	2	155	148	0,4
330	31,4	80,8	41	38,5	37,9	63,7	64,6	60,8	31,8	38,1	-14,4	-5,1	32,9	31,9	4	160	154	0,5
345	32,5	81	41,4	38,7	38,5	35,7	34,9	33,9	30,7	31,9	-15,4	-4,7	33	32,3	2	155	148	0,4
360	33,4	79,6	41,6	39,3	38,8	39,4	35,5	34,5	30,5	32,4	-14,9	-4,4	33,4	32,7	2	160	150	0,4

Tabel A.12 Hasil rata-rata pengujian refrigerant LPG pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	29,4	76,7	38,7	36,2	32,7	54,8	42	54	30,5	31,1	-4,7	-14,5	27,3	30,8	2	120	110,6	0,4
195	30,5	75,9	38,7	36,2	33,2	46,2	33,1	43,9	30,1	32,4	-6,1	-14,4	27,4	30,7	2	121,6	108,6	0,5
210	31,4	75,7	38,7	36,3	34,7	34,8	34,6	33,6	29,6	34,1	-7,8	-14,5	28,1	31,1	2	120	109,3	0,4
225	31,8	77,1	38,9	37,6	35,3	47,4	47,5	46,8	30,3	34,8	-9,1	-13	28,3	31,5	2,6	126,6	118	0,4
240	32,4	76,2	39,4	36,2	35,7	50,9	46,7	44,7	30,1	32,5	-10,1	-11,2	28,8	32,5	2	128,3	122	0,5
255	32,8	76,1	39,5	36,1	36,1	51,7	52,4	47,4	30,1	32,2	-10,7	-10,3	28,5	32,8	2	125	118,6	0,5
270	34,2	76,1	40,5	36,1	36,5	48,7	33,9	43,7	30,1	32,3	-11,4	-9,8	28,5	32,7	2	136,6	128,6	0,4
285	31,5	77,5	39,2	36,2	37,4	49,9	49,2	45,3	32,4	31,7	-12,4	-8,9	27,4	32,9	2	135	122	0,4
300	35,2	85	40,5	36,5	38,1	55,1	53,3	50,6	30,5	32,3	-13,1	-7,8	27,9	32,3	2,6	141,6	132	0,4
315	35,6	83,1	39,5	36,8	38,2	50,7	43,1	47,5	30,2	32,1	-14,5	-6,9	27,9	32,2	2	135	128	0,4
330	35,9	83,6	38,7	37,1	37,8	46,5	43,2	41,6	30,3	33,1	-15,3	-5,8	28,1	31,1	2,6	138,3	130	0,5
345	36,5	84,3	39,2	37,1	38,5	45,7	45,3	43,5	30,6	31,3	-16	-5,1	28,1	32,2	2	136,6	126,6	0,5
360	36,8	83,4	40,9	37,3	38,2	36,5	33	34,5	30,3	31,3	-17,2	-4,3	28,8	32,8	2	141,6	128,6	0,4

4. Hasil Pengujian Refrigerant R134A pada Separation Condenser

Tabel A.13 Hasil pengujian 1 refrigerant R134A pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I(A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	30,2	66,1	29,9	28,8	29,9	12,1	11,4	12,5	28,1	27,5	-1,5	-2,3	26,1	25,1	2	115	100	0,69
195	33,6	72	30,1	29,5	29,4	11,1	10	10,5	30,6	17,7	-2,9	-4,6	25,8	25,4	2	110	98	0,65
210	33,7	72,1	29,1	29,5	29,7	12,5	10,6	12,8	31,8	18,5	-3,5	-5,5	13,4	25,9	4	120	94	0,64
225	33,9	74,2	29	29,4	29,5	21,2	21,6	23,8	33,2	26,7	-4,1	-6,8	11,2	26,2	2	130	96	0,5
240	34,1	74,9	28,9	29,5	29,6	22,8	24,3	26,2	32,4	26,7	-4,6	-7,8	4,5	26,3	2	115	100	0,5
255	30,2	77	29	29,7	29,9	18	19,6	21,9	30,9	28,2	-5	-8,4	0,6	26,4	4	120	102	0,5
270	28,7	78,2	30,3	30	30	27,9	28,9	29,5	32,6	29	-6,3	-9,7	0,9	26,7	2	120	108	0,48
285	28	79,2	30,4	30,1	29,8	22,1	26,9	42,2	32,3	26,2	-7,4	-10,4	-0,7	26,9	2	115	110	0,48
300	27,6	78,3	30,1	30,5	29,4	28,8	30	30,5	32,2	28	-7,6	-10,7	0,1	27,4	2	110	106	0,48
315	27,4	80,2	30	30,8	29,2	27,3	29,2	29,6	32,4	27,4	-8,1	-9,9	-0,3	27,9	2	115	100	0,49
330	27,4	81,3	29,9	31,4	29,3	25,2	29,6	30,5	32,9	25,5	-8,8	-10,8	-1,5	26,9	2	115	98	0,48
345	27,1	80,3	28,9	31,8	29	32,1	30,5	31	33,1	30	-9,7	-9,9	-1,2	26,7	2	120	104	0,48
360	26,9	79,4	29,6	32	29,5	23	28	17,4	30,7	15	-10,7	-10,3	-0,1	27,7	2	130	110	0,8

Tabel A.14 Hasil pengujian 2 refrigerant R134A pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I(A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	20,1	79	36,6	35,1	34,6	42	3,2	10,7	32,8	16,4	-1,7	-4,4	4,9	30,3	2	135	124	0,79
195	20,8	79,2	36,8	34,7	34,5	43	5,2	16,7	31	16,5	-1,9	-5,1	5,6	30,1	4	145	126	0,78
210	21,8	79	35,7	34,5	34	36,3	12,4	22,6	33,6	28,3	-2,2	-5,7	8,4	30	2	140	108	0,54
225	22,5	79,3	35,5	33,8	33,8	32,9	31,4	39,7	31,6	31,8	-3	-6,6	7,1	29,8	2	130	112	0,47
240	23,6	79	35,6	33,7	33,4	29,2	28,2	29,5	33,6	30,9	-3,3	-7,8	5,9	29,7	2	140	124	0,47
255	23,9	78,6	35	33,4	33,3	14,5	13,3	16	33,4	27,7	-3,9	-8,5	8,5	29,4	2	135	124	0,48
270	24,4	78,7	34,8	33,1	33,4	24,5	27,4	28,6	33,6	26,3	-4,2	-8,8	7,1	29,2	6	145	126	0,48
285	25,2	78,7	34,9	32,9	33,2	32	24,5	15,3	32,6	27,4	-5,2	-9,6	6	29,1	2	150	130	0,5
300	25,4	78,6	35	32,8	33,5	23	26,8	15,1	33,8	30,1	-5,9	-10,4	6,4	29	4	155	136	0,79
315	25,6	78,2	35,3	32,9	33,6	32,1	31,3	31,6	31,8	31,8	-6,6	-11,3	10	29,2	10	155	130	0,5
330	25,7	78,4	35,5	33	33,9	11,5	15,7	8,9	32,1	28,9	-6,9	-11,9	13,3	29,6	8	150	132	0,82
345	24,6	77,7	35,7	33,1	33,1	29,9	28,2	29,3	33,7	29	-7,9	-12	14,5	29,3	2	160	140	0,48
360	24,3	77	35,6	33,7	32,7	32,6	31,3	31,7	33,2	33,2	-8,4	-12,5	16,5	29,8	2	155	134	0,49

Tabel A.15 Hasil pengujian 3 refrigerant R134A pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)		
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃	
180	26,6	63,5	33,3	31,3	31	66,4	64,7	64,9	29,6	38,3	-4,6	-5,5	26,6	25,9	2	145	134	0,9
195	26,9	63,7	33,4	31,3	31,4	69,6	72,4	70,2	30,6	41,5	-4,9	-6,4	26,8	26	2	150	128	0,9
210	27,1	65,2	33,6	31,4	31,6	65,8	69	66	31,2	43,3	-5,2	-5,6	27	26	2	150	136	0,83
225	27	67,1	33,5	31,5	31,9	57	54,6	56,3	31,9	37,5	-5,3	-6,1	26,9	26,1	4	170	138	0,7
240	27,1	67,7	33,8	31,8	32	70,9	67,9	55,5	33,4	40,4	-2,1	-4,3	27	26,2	2	170	146	0,5
255	27,2	67,9	33,9	31,9	31,9	33	33,6	31,4	31,9	35	-1,5	-3,8	27,2	26,1	2	160	144	0,5
270	27,3	68,2	34,1	31,6	31,4	32,7	33,8	33,3	32,1	36	-1,7	-3,3	27,8	26	2	155	150	0,51
285	27	68,9	34,3	32	30,8	70	73,5	72,4	24,9	35,7	-2	-2,6	27,4	25,9	2	145	162	0,52
300	26,9	69,4	34,9	32,1	30,5	31,8	31,8	31,6	31	33,4	-2,6	-2,3	27,5	26,1	2	160	154	0,51
315	26,8	72,1	35,1	32,4	30,3	31,1	31,2	31,2	30,8	32,8	-3,7	-1,9	28,2	26,2	2	160	152	0,51
330	26,9	74,6	34,9	32,5	30,1	30,7	30,8	30,6	30,7	31,9	-4,3	-1,5	28,3	25,9	2	165	152	0,51
345	27	75,9	35	32,9	29,8	65,1	67,7	65,5	30,3	32,4	-5,5	-1,2	28,7	25,6	2	155	150	0,89
360	27,1	77,2	35,4	33,6	29,5	63,5	67,2	64	31,1	38	-6,4	-2,6	28,6	25,5	2	165	146	0,83

Tabel A.16 Hasil rata-rata pengujian refrigerant R134A pada separation condenser

Waktu (Menit)	Temperatur (°C)												Tekanan (Psi)			I (A)			
	T ₁	T ₂	T ₃	T _{4a}	T _{4b}	T ₅	T ₆	T ₇	T ₈	T ₉	T _{10a}	T _{10b}	T ₁₁	T ₁₂	P ₁	P ₂	P ₃		
180	25,6	69,5	33,2	31,7	31,8	40,1	26,4	29,3	29,5	27,4	-2,6	-4,1	19,2	27,1	2	131,6	111,9	0,7	
195	27,1	71,6	33,4	31,8	31,7	41,2	29,2	32,4	31,6	25,2	-3,2	-5,3	19,4	27,1	2,6	135	111,3	0,7	
210	27,5	72,1	32,8	31,8	31,7	38,2	30,6	33,8	31,5	30,1	-3,6	-5,6	16,2	27,3	2,6	136,6	114	0,6	
225	27,8	73,5	32,6	31,5	31,7	37,1	35,8	39,9	32,9	32	-4,1	-6,5	15,1	27,3	2,6	143,3	119,3	0,5	
240	28,2	73,8	32,7	31,6	31,6	40,9	40,1	37,1	33,1	32,6	-3,3	-6,6	12,4	27,4	2	141,6	123,3	0,5	
255	27,1	74,5	32,6	31,6	31,7	21,8	22,1	23,1	32,1	30,3	-3,4	-6,9	12,1	27,3	2,6	138,3	124	0,5	
270	26,8	75,1	33,1	31,5	31,6	28,3	30,1	30,4	32,4	30,4	-4,1	-7,2	11,9	27,3	3,3	140	129,3	0,5	
285	26,7	75,6	33,2	31,6	31,2	41,3	41,6	43,3	30,3	29,7	-4,8	-7,5	10,9	27,3	2	136,6	136	0,5	
300	26,6	75,4	33,3	31,8	31,1	27,8	29,5	25,7	31,6	30,5	-5,3	-7,8	11,3	27,5	2,6	141,6	130	0,6	
315	26,6	76,8	33,4	32,1	31,1	30,1	30,5	30,8	31,7	30,6	-6,1	-7,7	12,6	27,7	4,6	143,3	128	0,5	
330	26,6	78,1	33,4	32,3	31,1	22,4	25,3	23,3	32,4	28,7	-6,6	-8,1	13,3	27,4	4	143,3	130	0,6	
345	26,2	77,9	33,2	32,6	30,6	42,3	42,1	41,9	32,2	30,4	-7,7	-7,7	14	27,2	2	145	129,3	0,6	
360	26,1	77,8	33,5	33,5	33,1	30,5	39,7	42,1	37,7	30,9	28,7	-8,5	-8,4	15	27,6	2	150	130	0,7

LAMPIRAN B. Data Entalpi**1. Entalpi Refrigerant LPG Pada Baseline Condenser**

Tabel B.1 Entalpi butana pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	622,68	703,4	277,1	277,1
195	624,85	706,42	279,54	279,54
210	629,05	703,86	282,23	282,23
225	629,8	706,96	282,23	282,23
240	699,79	699,79	281,01	281,01
255	628,6	700,81	280,2	280,2
270	629,23	694,29	279,59	279,59
285	628,42	698,06	279,06	279,06
300	629,06	697,06	278,32	278,32
315	629,1	695,82	277,59	277,59
330	629,11	697,08	277,35	277,35
345	628,65	697,32	277,35	277,35
360	628,65	696,34	277,35	277,35

Tabel B.2 Entalpi propana pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	630,7	723,79	283,51	283,51
195	633,2	727,2	286,26	286,26
210	637,1	726,97	289,3	289,3
225	637,4	728,05	289,3	289,3
240	637,2	723,4	287,92	287,92
255	637,2	723,12	287,09	287,09
270	673,23	717,18	286,54	286,54
285	637,05	719,67	285,71	285,71
300	636,89	719,38	284,89	284,89
315	636,73	718,79	284,06	284,06
330	636,73	718,79	283,79	283,79
345	637,06	718,13	283,79	283,79
360	636,89	717,44	283,79	283,79

Tabel B.3 Entalpi rata-rata pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	626,69	713,595	280,305	280,305
195	629,025	716,81	282,9	282,9
210	633,075	715,415	285,765	285,765
225	633,6	717,505	285,765	285,765
240	668,495	711,595	284,465	284,465
255	632,9	711,965	283,645	283,645
270	651,23	705,735	283,065	283,065
285	632,735	708,865	282,385	282,385
300	632,975	708,22	281,605	281,605
315	632,915	707,305	280,825	280,825
330	632,92	707,935	280,57	280,57
345	632,855	707,725	280,57	280,57
360	632,77	706,89	280,57	280,57

Tabel B.4 Entalpi butana pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	622,68	703,4	275,4	275,4
195	624,85	706,42	277,59	277,59
210	629,05	703,86	279,3	279,3
225	629,8	706,96	279,06	279,06
240	699,79	699,79	277,1	277,1
255	628,6	700,81	275,89	275,89
270	629,23	694,29	274,67	274,67
285	628,42	698,06	274,43	274,43
300	629,06	697,06	273,45	273,45
315	629,1	695,82	272,72	272,72
330	629,11	697,08	272,48	272,48
345	628,65	697,32	272,24	272,24
360	628,65	696,34	272,48	272,48

Tabel B.5 Entalpi propana pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	630,7	723,79	281,6	281,6
195	633,2	727,2	284,06	284,06
210	637,1	726,97	285,99	285,99
225	637,4	728,05	285,71	285,71
240	637,2	723,4	283,51	283,51
255	637,2	723,12	282,14	282,14
270	673,23	717,18	280,78	280,78
285	637,05	719,67	280,5	280,5
300	636,89	719,38	279,41	279,41
315	636,73	718,79	278,59	278,59
330	636,73	718,79	278,32	278,32
345	637,06	718,13	278,05	278,05
360	636,89	717,44	278,32	278,32

Tabel B.6 Entalpi rata-rata pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	626,69	713,595	278,5	278,5
195	629,025	716,81	280,825	280,825
210	633,075	715,415	282,645	282,645
225	633,6	717,505	282,385	282,385
240	668,495	711,595	280,305	280,305
255	632,9	711,965	279,015	279,015
270	651,23	705,735	277,725	277,725
285	632,735	708,865	277,465	277,465
300	632,975	708,22	276,43	276,43
315	632,915	707,305	275,655	275,655
330	632,92	707,935	275,4	275,4
345	632,855	707,725	275,145	275,145
360	632,77	706,89	275,4	275,4

2. Entalpi Refrigerant R134A Pada Baseline Condenser

Tabel B.7 Entalpi pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h_1	h_2	h_3	h_4
180	430,76	456,71	245,97	245,97
195	430,49	448,69	246,84	246,84
210	430,49	449,18	247,87	247,87
225	430,58	449,29	247,87	247,87
240	430,41	449,18	245,67	245,67
255	430,32	448,84	245,67	245,67
270	430,24	449,87	245,38	245,38
285	429,97	453,7	243,2	243,2
300	429,88	453,89	243,06	243,06
315	429,71	453,67	242,62	242,62
330	429,62	453,45	242,77	242,77
345	429,37	453,24	242,48	242,48
360	429,71	453,26	243,2	243,2

Tabel B.8 Entalpi pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h_1	h_2	h_3	h_4
180	430,76	456,71	238,73	238,73
195	430,49	448,69	228,78	228,78
210	430,49	449,18	227,66	227,66
225	430,58	449,29	226,53	226,53
240	430,41	449,18	226,67	226,67
255	430,32	448,84	226,25	226,25
270	430,24	449,87	225,97	225,97
285	429,97	453,7	227,09	227,09
300	429,88	453,89	226,67	226,67
315	429,71	453,67	226,25	226,25
330	429,62	453,45	226,11	226,11
345	429,37	453,24	225,97	225,97
360	429,71	453,26	225,56	225,56

3. Entalpi Refrigerant LPG Pada Separation Condenser

Tabel B.9 Entalpi butana pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	641,58	708,2	294,29	294,29
195	643,45	706,27	294,29	294,29
210	644,98	706,14	294,57	294,57
225	645,54	707,9	298,21	298,21
240	646,69	705,73	294,29	294,29
255	647,38	706,1	294,02	294,02
270	649,78	704,07	294,02	294,02
285	645,15	707,27	294,29	294,29
300	651,39	721,88	295,13	295,13
315	652,2	718,99	295,97	295,97
330	652,61	719,48	296,81	296,81
345	653,75	721,24	296,81	296,81
360	654,27	718,51	297,37	297,37

Tabel B.10 Entalpi propana pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	636,08	694,28	286,64	286,64
195	637,98	692,08	286,64	286,64
210	639,54	692,1	286,89	286,89
225	640,07	693,28	290,08	290,08
240	641,28	690,78	286,64	286,64
255	641,98	691,54	286,4	286,4
270	644,42	688,07	286,4	286,4
285	639,72	691,68	286,64	286,64
300	646	706,55	287,38	287,38
315	646,86	704,17	288,12	288,12
330	647,23	704,35	288,9	288,9
345	648,44	706,39	288,9	288,9
360	648,97	702,96	289,35	289,35

Tabel B.11 Entalpi rata-rata pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h_1	h_2	h_3	h_4
180	638,83	701,24	290,465	290,465
195	640,715	699,175	290,465	290,465
210	642,26	699,12	290,73	290,73
225	642,805	700,59	294,145	294,145
240	643,985	698,255	290,465	290,465
255	644,68	698,82	290,21	290,21
270	647,1	696,07	290,21	290,21
285	642,435	699,475	290,465	290,465
300	648,695	714,215	291,255	291,255
315	649,53	711,58	292,045	292,045
330	649,92	711,915	292,855	292,855
345	651,095	713,815	292,855	292,855
360	651,62	710,735	293,36	293,36

Tabel B.12 Entalpi butana pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h_1	h_2	h_3	h_4
180	641,58	708,2	284,61	284,61
195	643,45	706,27	285,99	285,99
210	644,98	706,14	290,13	290,13
225	645,54	707,9	291,79	291,79
240	646,69	705,73	292,9	292,9
255	647,38	706,1	294,02	294,02
270	649,78	704,07	295,13	295,13
285	645,15	707,27	297,65	297,65
300	651,39	721,88	299,61	299,61
315	652,2	718,99	299,89	299,89
330	652,61	719,48	298,77	298,77
345	653,75	721,24	300,73	300,73
360	654,27	718,51	299,89	299,89

Tabel B.13 Entalpi propana pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	636,08	694,28	278,08	278,08
195	637,98	692,08	279,3	279,3
210	639,54	692,1	282,97	282,97
225	640,07	693,28	284,44	284,44
240	641,28	690,78	285,42	285,42
255	641,98	691,54	286,4	286,4
270	644,42	688,07	287,38	287,38
285	639,72	691,68	289,59	289,59
300	646	706,55	291,32	291,32
315	646,86	704,17	291,56	291,56
330	647,23	704,35	290,58	290,58
345	648,44	706,39	292,3	292,3
360	648,97	702,96	291,56	291,56

Tabel B.14 Entalpi rata-rata pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	638,83	701,24	281,345	281,345
195	640,715	699,175	282,645	282,645
210	642,26	699,12	286,55	286,55
225	642,805	700,59	288,115	288,115
240	643,985	698,255	289,16	289,16
255	644,68	698,82	290,21	290,21
270	647,1	696,07	291,255	291,255
285	642,435	699,475	293,62	293,62
300	648,695	714,215	295,465	295,465
315	649,53	711,58	295,725	295,725
330	649,92	711,915	294,675	294,675
345	651,095	713,815	296,515	296,515
360	651,62	710,735	295,725	295,725

4. Entalpi Refrigerant R134A Pada Separation Condenser

Tabel B.15 Entalpi pada mesin pendingin 1

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	426,62	453,27	243,93	243,93
195	427,83	455,16	244,07	244,07
210	428,17	455,52	244,07	244,07
225	428,43	456,3	243,64	243,64
240	428,85	456,81	243,78	243,78
255	427,83	457,92	243,78	243,78
270	427,47	458,39	243,64	243,64
285	427,56	459,29	243,78	243,78
300	427,4	458,54	244,07	244,07
315	427,12	459,88	244,51	244,51
330	427,2	461,29	244,8	244,8
345	427,13	460,91	245,24	245,24
360	427,05	460,28	246,55	246,55

Tabel B.16 Entalpi pada mesin pendingin 2

Waktu (menit)	Entalpi (kJ/kg)			
	h ₁	h ₂	h ₃	h ₄
180	426,62	453,27	244,07	244,07
195	427,83	455,16	243,93	243,93
210	428,17	455,52	243,93	243,93
225	428,43	456,3	243,93	243,93
240	428,85	456,81	243,78	243,78
255	427,83	457,92	243,93	243,93
270	427,47	458,39	243,78	243,78
285	427,56	459,29	243,2	243,2
300	427,4	458,54	243,06	243,06
315	427,12	459,88	243,06	243,06
330	427,2	461,29	243,06	243,06
345	427,13	460,91	242,33	242,33
360	427,05	460,28	242,19	242,19

Lampiran C. Hasil Perhitungan

1. Efek Refrigerasi

Tabel C.1 Efek refrigerasi mesin pendingin

Waktu (menit)	Efek Refrigerasi (kJ/kg)			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	694,575	376,82	705,85	365,24
195	694,325	385,36	708,32	367,66
210	697,74	385,45	707,24	368,34
225	699,05	386,76	703,35	369,29
240	772,22	388,48	708,345	370,14
255	703,14	388,72	708,94	367,95
270	741,67	389,13	712,735	367,52
285	705,62	389,65	700,785	368,14
300	707,915	390,03	710,67	367,67
315	709,35	390,55	711,29	366,67
330	709,87	390,36	712,31	366,54
345	709,995	390,29	712,82	366,69
360	709,57	390,66	714,155	365,36
Rata-rata	711,9	378,9	708,99	367,5

2. Kerja Kompresi

Tabel C.2 Kerja kompresi mesin pendingin

Waktu (menit)	Kerja Kompresi (kJ/kg)			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	173,81	51,9	124,82	53,3
195	175,57	36,4	116,92	54,7
210	164,68	37,38	113,72	54,7
225	167,81	37,4	115,57	55,74
240	86,2	37,5	108,54	55,92
255	158,13	37,04	108,28	60,2
270	109,01	39,3	97,94	61,8
285	152,26	47,5	114,08	63,5
300	150,49	48,02	131,04	62,3
315	148,78	47,9	124,1	65,5
330	150,03	47,66	123,99	68,2
345	149,74	47,7	125,44	67,6
360	148,24	47,1	118,23	66,5
Rata-rata	146,7	42,6	117,1	60,8

3. Laju Aliran Massa

Tabel C.3 Laju aliran massa mesin pendingin

Waktu (menit)	Laju Aliran Massa (kg/s)			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	0,0003930345	0,00070975	0,0003836205	0,00069275
195	0,0003930345	0,00070975	0,0003836205	0,00069275
210	0,0003930345	0,00070975	0,0003836205	0,00069275
225	0,0003930345	0,00069275	0,00037656	0,00069275
240	0,0003836205	0,00069275	0,00037656	0,00069275
255	0,0003836205	0,00069275	0,0003694995	0,00066725
270	0,0003836205	0,00069275	0,0003694995	0,00066725
285	0,0003836205	0,00069275	0,0003694995	0,00066725
300	0,00037656	0,00069275	0,0003694995	0,00066725
315	0,00037656	0,00069275	0,0003600855	0,00065025
330	0,00037656	0,00068	0,0003600855	0,00065025
345	0,00037656	0,00068	0,0003600855	0,00065025
360	0,0003694995	0,00068	0,0003600855	0,00065025
Rata-rata	0,0003832	0,0006937	0,0003709	0,0006718

4. Kapasitas Refrigerasi

Tabel C.4 Kapasitas Refrigerasi

Waktu (menit)	Kapasitas Refrigerasi			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	0,272	0,267	0,271	0,253
195	0,272	0,273	0,271	0,254
210	0,274	0,273	0,271	0,255
225	0,274	0,267	0,264	0,255
240	0,296	0,269	0,266	0,256
255	0,269	0,269	0,261	0,245
270	0,284	0,269	0,263	0,245
285	0,27	0,269	0,258	0,245
300	0,266	0,27	0,262	0,245
315	0,267	0,27	0,256	0,238
330	0,267	0,265	0,256	0,238
345	0,267	0,265	0,256	0,238
360	0,262	0,265	0,257	0,237
Rata-rata	0,272	0,269	0,262	0,246

5. Pelepasan Kalor

Tabel C.5 Pelepasan Kalor Mesin Pendingin

Waktu (menit)	Pelepasan Kalor (kJ/kg)			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	868,385	428,72	830,67	418,54
195	869,895	421,76	825,24	422,32
210	862,42	422,83	820,96	423,04
225	866,86	424,18	818,92	425,03
240	858,42	426,02	816,885	426,06
255	861,27	425,76	817,22	428,13
270	850,68	428,39	810,675	429,36
285	857,88	437,11	814,865	431,6
300	858,405	438,05	841,71	429,95
315	858,13	438,47	835,39	432,19
330	859,9	438,02	836,3	434,72
345	859,735	438,03	838,26	434,25
360	857,81	437,76	832,385	431,82
Rata-rata	860,753	431,161	826,113	428,231

6. Rasio Pelepasan Kalor

Tabel C.6 Rasio Pelepasan Kalor

Waktu (menit)	Rasio Pelepasan Kalor			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	1,25	1,137	1,176	1,145
195	1,252	1,094	1,165	1,148
210	1,236	1,096	1,161	1,148
225	1,24	1,096	1,164	1,151
240	1,111	1,096	1,153	1,151
255	1,224	1,095	1,152	1,163
270	1,146	1,101	1,137	1,168
285	1,215	1,121	1,162	1,172
300	1,212	1,123	1,184	1,169
315	1,209	1,122	1,174	1,178
330	1,211	1,122	1,174	1,186
345	1,211	1,122	1,175	1,184
360	1,208	1,121	1,165	1,181
Rata-rata	1,209	1,111	1,164	1,164

7. Coefficient of Performance (COP)

Tabel C.7 Coefficient of Performance (COP)

Waktu (menit)	COP			
	Baseline LPG	Baseline R134A	Separation LPG	Separation R134A
180	7,9	14,5	11,3	13,7
195	7,9	21,2	12,1	13,5
210	8,5	20,6	12,4	13,5
225	8,3	20,7	12,1	13,3
240	17,9	20,7	13,1	13,2
255	8,9	21,0	13,1	12,2
270	13,6	19,8	14,6	11,9
285	9,3	16,4	12,3	11,6
300	9,4	16,2	10,8	11,8
315	9,5	16,3	11,5	11,2
330	9,5	16,4	11,5	10,8
345	9,5	16,4	11,4	10,9
360	9,6	16,6	12,1	11,0
Rata-rata	9,98	18,22	12,18	12,2

Lampiran D. Contoh Perhitungan

Hasil entalpi yang didapat kemudian digunakan untuk menghitung unjuk kerja mesin pendingin. Berikut ini adalah contoh perhitungan dari unjuk kerja mesin pendingin

1) Efek Refrigerasi

$$q_r = h_1 - h_4$$

Pada evaporator 1 (*baseline* LPG)

$$q_r = h_1 - h_4$$

$$q_r = 626,69 - 280,305$$

$$q_r = 346,385 \text{ kJ/kg}$$

Pada evaporator 2 (*baseline* LPG)

$$q_r = h_1 - h_4$$

$$q_r = 626,69 - 278,5$$

$$q_r = 348,19 \text{ kJ/kg}$$

Nilai total

$$q_r = 346,385 + 348,19$$

$$q_r = 694,575 \text{ kJ/kg}$$

2) Kerja Kompresi

$$q_r = h_2 - h_1$$

Pada evaporator 1 (*baseline* LPG)

$$q_r = h_2 - h_1$$

$$q_r = 713,595 - 626,69$$

$$q_r = 86,905 \text{ kJ/kg}$$

Pada evaporator 2 (*baseline* LPG)

$$q_r = h_2 - h_1$$

$$q_r = 713,595 - 626,69$$

$$q_r = 86,905 \text{ kJ/kg}$$

Nilai total

$$q_r = 86,905 + 86,905$$

$$q_r = 173,81 \text{ kJ/kg}$$

3) Laju Aliran Massa

$$\begin{aligned}\dot{m} &= \text{massa jenis refrigerant} \times \text{debit aliran} \\ \dot{m} &= 2,3535 \text{ kg/m}^3 \times 9,8 \text{ liter/menit} \\ \dot{m} &= 2,3535 \text{ kg/m}^3 \times 0,000163 \text{ m}^3/\text{s} \\ \dot{m} &= 0,0003836205 \text{ kg/s}\end{aligned}$$

4) Kapasitas Refrigerasi

$$\begin{aligned}q &= \dot{m}(h_1 - h_4) \\ q &= 0,0003836205 (694,575) \\ q &= 0,271\end{aligned}$$

5) Pelepasan Kalor

$$Q = h_2 - h_3$$

Pada evaporator 1 (*baseline* LPG)

$$\begin{aligned}Q &= h_2 - h_3 \\ Q &= 713,595 - 280,305 \\ Q &= 433,29 \text{ kJ/kg}\end{aligned}$$

Pada evaporator 2 (*baseline* LPG)

$$\begin{aligned}Q &= h_2 - h_3 \\ Q &= 713,595 - 278,5 \\ Q &= 435,095 \text{ kJ/kg}\end{aligned}$$

Total pelepasan kalor

$$\begin{aligned}Q &= 433,29 + 435,095 \\ Q &= 868,385 \text{ kJ/kg}\end{aligned}$$

6) Rasio Pelepasan Kalor

$$\begin{aligned}RPK &= Q/\text{Efek refrigerasi} \\ RPK &= 868,385/694,575 \\ RPK &= 1,25\end{aligned}$$

7) COP

$$\begin{aligned}\text{COP} &= \text{efek refrigerasi/kerja kompresi} \\ \text{COP}_{\text{total}} &= \text{COP mesin 1} + \text{COP mesin 2} \\ \text{COP}_{\text{total}} &= (346,385/86,905) + (348,19/86,905) \\ \text{COP}_{\text{total}} &= 7,99\end{aligned}$$

Lampiran E. Alat Ukur Debit *Refrigerant*

LZM 6 – Flowmeter



Gambar E.1 *Flowmeter* tipe LZM 6

Spesifikasi:

<i>Working Pressure</i>	: $\leq 0,6 \text{ MPa}$
<i>Operating Temperature</i>	: $0 - 60^\circ\text{C}$
<i>Body Material</i>	: Acrylic
<i>Fitting Material</i>	: ABS OR SS 304
<i>Float Material</i>	: SS 304
<i>O-Ring Material</i>	: Silicon

Lampiran F. Data Logger

Midi LOGGER GL200A

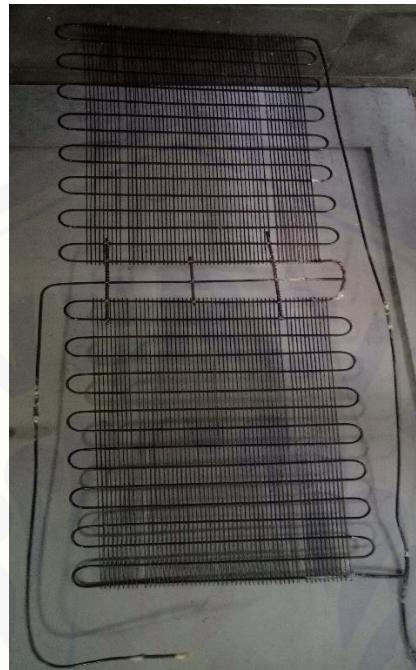


Gambar F.1 Midi LOGGER GL200A

Tabel F.1 Spesifikasi Midi LOGGER GL200A

Item	Description
Number of Channels	Analog 10ch, Logic 1ch, Pulse 1ch, (RPM, Instant, Count), Alarm output 1ch
Input Method	Isolated input
Display unit	3,5" TFT color LCD
Input Type	DC voltage 20 mV to 50V, 1-5V Temperature Humidity used an optional humidity sensor
Recording interval	10 ms to 1h (there is a limitation on no. of channels for 100 ms or faster sampling, Volt range only)
Internal memory	3,5MB (Flash memory) Hold data after put off the power
External recording medium	USB memory enable to save data directly
PC I/F	USB
Display	Waveform display/ Digital display switching, Review display
Power supply	AC Adapter, DC drive, battery pack (Battery life: 6 hours with optional B-517, depending on our criteria specified)
Dimensions, weight	194" x 122" x 41mm, 480g
Accessories	AC power adapter, cable 1set, CD-ROM 1pc PC software PDF user manual, quick start guide

Lampiran G Dokumentasi Penelitian



Gambar G.1 *Separation condenser*



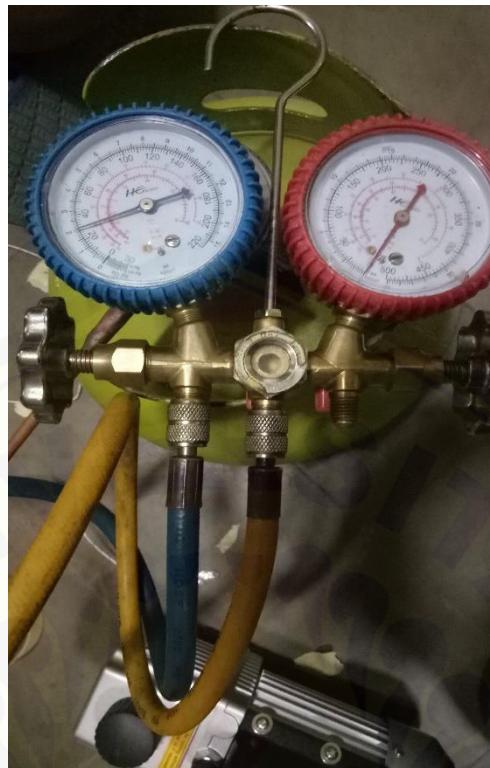
Gambar G.2 *Baseline condenser*



Gambar G.3 Lemari es yang digunakan



Gambar G.4 Clamp meter



Gambar G.5 Manifold



Gambar G.6 Pressure gauge



Gambar G.7 Vacuum pump



Gambar G.8 *Refrigerant R134A*



Gambar G.9 *Refrigerant LPG*



Gambar G.10 Kompresor 1/3 PK



Gambar G.11 Proses pengisian refrigerant R134A



Gambar G.12 Proses perakitan baseline condenser

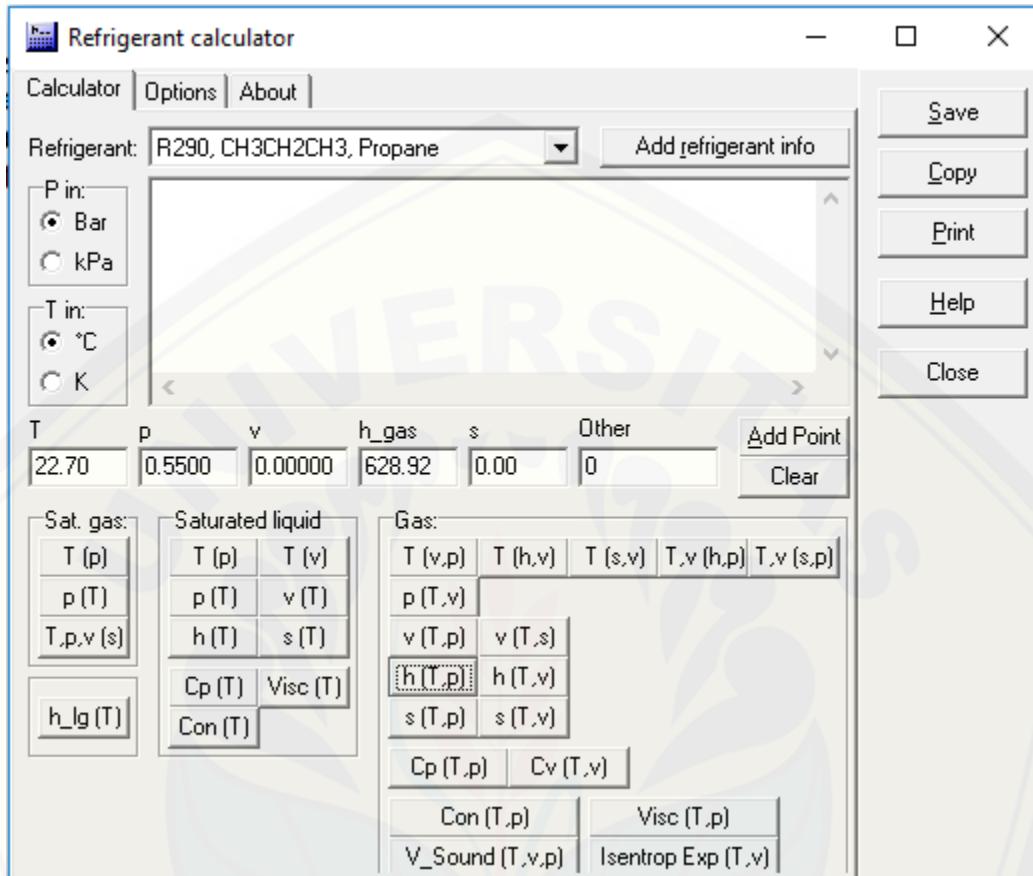


Gambar G.13 Proses perakitan *separation condenser*

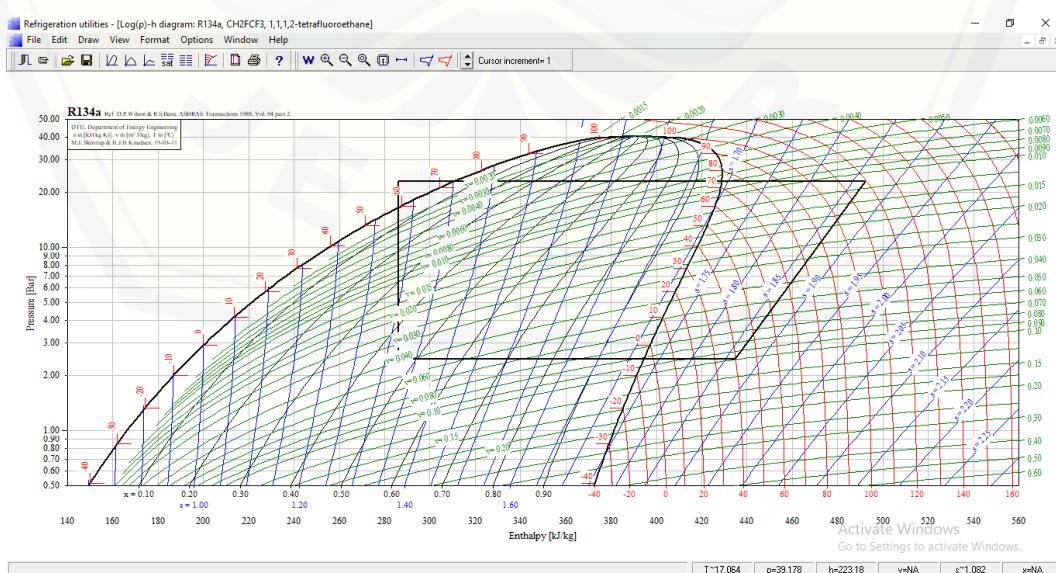


Gambar G.14 Proses *recording data*

LAMPIRAN H. Tampilan Perhitungan Entalpi Refrigerant Pada Software Coolpack



Gambar H.1 Tampilan kalkulator *refrigerant* pada software coolpack



Gambar H.2 Tampilan diagram P-h pada software coolpack