

TUGAS AKHIR
PRARANCANGAN PABRIK AMIL ALKOHOL DARI AMIL KLORIDA
DAN NATRIUM HIDROOKSIDA DENGAN
KAPASITAS 30.000 TON / TAHUN



Desty Arista

190606013

Moh Ridho Maulana

190606023

PROGRAM STUDI TEKNIK KIMIA
FAKULTAS TEKNIK
UNIVERSITAS MUHAMMADIYAH GRESIK
2024

PRAKATA

Puji syukur kehadirat Allah SWT yang telah memberikan rahmat dan hidayah-Nya sehingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir ini dengan baik.

Laporan Tugas Akhir yang berjudul "**Prarancangan Pabrik Amil Alkohol Dari Amil Klorida dan Natrium Hidroksida Dengan Kapasitas 30.000 Ton/Tahun**" ini disusun untuk melengkapi salah satu persyaratan dalam memproleh gelar sarjana pada program studi Teknik Kimia, Fakultas Teknik, Universitas Muhammadiyah Gresik. Kami menyadari bahwa pengerjaan Tugas Akhir ini tidak akan terlaksana tanpa bantuan, dorongan dan motivasi dari berbagai pihak, oleh sebab itu pada kesempatan ini penyusun menyampaikan terima kasih kepada :

1. Ibu Mega Mustikaningrum, S.T., M.Eng selaku Kepala Program Studi Teknik Kimia Universitas Muhammadiyah Gresik.
2. Bapak Oki Setiawan S.T., M.Eng selaku Dosen Pembimbing Tugas Akhir.
3. Kedua orang tua kami tercinta yang selalu memberikan doa dan dukungan kepada kami.
4. Achmad Ainul Yaqin selaku calon dari Desty Arista yang senang tiasa menemani dan membantu dalam mengerjakan Tugas Akhir.
5. Imro'atus Sholicha selaku istri dari Moh. Ridho Maulana yang senang tiasa menemani dan memberi dukungan dalam mengerjakan Tugas Akhir.
6. Dan para sahabat – sabat kami yang senang tiasa menjadi tempat berkeluh kesah dalam mengerjakan Tugas Akhir.

Kami menyadari sepenuhnya bahwa laporan ini masih belum sempurna dan mempunyai beberapa kekurangan. Oleh karena itu, kritik dan saran akan kami harapkan untuk menyempurnakan laporan ini.

Gresik, 6 Januari 2025

Penyusun

DAFTAR ISI

LEMBAR PENGESAHAN TUGAS AKHIR	I
PERNYATAAN.....	II
PRAKATA	III
DAFTAR ISI.....	IV
DAFTAR TABEL	XI
DAFTAR GAMBAR.....	XIII
ABSTRAK	XIV
ABSTRACT	XV
BAB I PENDAHULUAN.....	1
1.1. Latar Belakang	1
1.1.1 Prospek Pasar dan Kapasitas	2
1.1.2 Sasaran Pasar	3
1.1.3 Prediksi Kapasitas.....	4
1.1.4 Lokasi Pabrik.....	6
1.1.5 Penyediaan Bahan Baku.....	6
1.1.6 Sarana Penunjang.....	7
1.1.7 Penyediaan Tenaga Kerja.....	8
1.1.8 Penyediaan Utilitas	8
1.1.9 Penyediaan Bahan Bakar dan Energi.....	8
1.1.10 Iklim.....	8
1.2. Tinjauan Pustaka	8
1.3. Pemilihan Proses	9
1.3.1 Proses <i>Oxo</i>	9
1.3.2 Proses Hidrolisis Amil Klorida dengan Katalis Oleat	10
1.3.3 Proses Fermentasi.....	11
1.4 Tinjauan Termodinamika.....	13

1.5 Tinjauan Kinetika.....	14
BAB 2 SPESIFIKASI BAHAN	17
2.1. Spesifikasi Bahan Baku Dan Produk	17
2.2.1 Spesifikasi Bahan Baku.....	17
2.2.2 Spesifikasi Produk utama	18
2.2.3 Spesifikasi Bahan Pembantu	18
BAB 3 URAIAN PROSES.....	19
3.1 Tahapan Persiapan Bahan Baku.....	19
3.2 Tahap Pembentukan Amil Alkohol.....	19
3.3 Tahapan Pemurnian Amil Alkohol	20
BAB 4 DIAGRAM ALIR.....	21
4.1. Diagram Alir Kualitatif	21
BAB 5 NERACA MASSA	23
5.1 <i>Mixing Point</i>	23
5.2 Reaktor-01.....	24
5.3 Reaktor-02.....	25
5.4 <i>Mixer-01</i>	26
5.5 Dekanter	27
5.6 Menara Destilasi.....	28
5.7 Neraca Massa Total.....	29
BAB 6 NERACA PANAS	31
6.1 <i>Heat Exchanger</i> (HE-01).....	31
6.2 <i>Heat Exchanger</i> (HE – 02).....	32
6.3 Reaktor	33
6.4 <i>MIXER</i> (M-01)	34
6.5 <i>HEAT EXCHARGER</i> 03	35
6.6 Menara Destilasi.....	36
6.7 <i>Cooler</i> 01.....	37

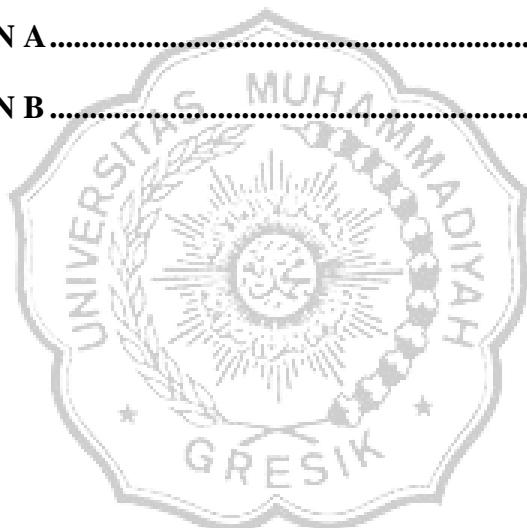
6.8	<i>Cooler 02</i>	38
	BAB 7 SPESIFIKASI ALAT	39
7.1	Tangki penyimpanan NaOH	39
7.2	Tangki penyimpanan C ₅ H ₁₁ Cl.....	39
7.3	Tangki penyimpanan C ₅ H ₁₀	40
7.4	Tangki penyimpanan C ₅ H ₁₁ OH.....	41
7.5	Silo Natrium Oleat	41
7.6	<i>Bucket Elevator</i>	42
7.7	Hopper.....	42
7.8	Reaktor	43
7.9	Menara Destilasi.....	44
7.10	Accumulator 1	44
7.11	<i>Heat Exchanger 1</i>	45
7.12	<i>Heat Exchanger 2</i>	46
7.13	<i>Heat Exchanger 3</i>	47
7.14	<i>Cooler 1</i>	47
7.15	<i>Cooler 2</i>	48
7.16	Dekanter	49
7.17	Reboiler.....	50
7.18	Kondensor	51
7.19	<i>Mixer</i>	52
7.20	Pompa 1.....	52
7.21	Pompa 2.....	53
7.22	Pompa 3.....	54
7.23	Pompa 4.....	54
7.24	Pompa 5.....	55
7.25	Pompa 6.....	55
7.26	Pompa 7.....	56
7.27	Pompa 8.....	57
7.28	Pompa 9.....	57
7.1	Pompa 10.....	58

7.2 Pompa 11.....	59
BAB 8 UTILITAS.....	60
8.1 Unit Penyedia Dan Pengolahan Air	60
8.2 Spesifikasi Alat Pengolahan Air	64
8.2.1 <i>Screener (SC-01)</i>	64
8.2.2 Bak penampungan awal (BP-01).....	64
8.2.3 Tangki koagulasi dan flokulasi (M).....	65
8.2.4 Tangki Larutan Alum (TP-01).....	65
8.2.5 Tangki Larutan Soda Abu (TP-02).....	66
8.2.6 Clarifier (CLU-01).....	66
8.2.7 <i>Clear well (BP-02)</i>	67
8.2.8 Bak Sanitasi (BP-03)	67
8.2.9 <i>Sand Filter (SF-01)</i>	67
8.2.10 Tangki Klorinator (TP-03).....	67
8.2.11 Tangki Kaporit (TP-04)	68
8.2.12 Tangki Larutan NaCl (TP-05)	68
8.2.13 Tangki NaOH (TP-06)	69
8.2.14 Tangki Hidrazin (TP-07)	69
8.2.15 Tangki BFW (TU-01)	69
8.2.16 Deaerator (DE-01)	70
8.2.17 <i>Cation Exchanger (KE-01)</i>	70
8.2.18 <i>Anion Exchanger (AE-01)</i>	70
8.2.19 <i>Cooling Tower (CT-01)</i>	71
8.2.20 Bak Air Pendingin (BP-4)	71
8.2.21 Pompa Utilitas 01	71
8.2.22 Pompa Utilitas 02	72
8.2.23 Pompa Utilitas 03	73
8.2.24 Pompa Utilitas 04	73
8.2.25 Pompa Utilitas 05	74
8.2.26 Pompa Utilitas 06	74
8.2.27 Pompa Utilitas 07	75

8.2.28 Pompa Utilitas 08	75
8.2.29 Pompa Utilitas 09	76
8.2.30 Pompa Utilitas 10	76
8.2.31 Pompa Utilitas 11	77
8.2.32 Pompa Utilitas 12	78
8.2.33 Pompa Utilitas 13	78
8.2.34 Pompa Utilitas 14	79
8.2 Unit Pembangkit <i>Steam</i>	82
8.3 Spesifikasi Alat Pengolahan <i>steam</i>	83
8.3.1 Boiler (BLU).....	83
8.3.2 Condenser Utilitas.....	84
8.4 Unit Penyedia Listrik	84
8.5 Spesifikasi Alat Pengolahan Listrik	88
8.5.1 Generator (GU).....	88
8.5.2 <i>Steam</i> Turbin.....	88
8.6 Unit Pengolahan Limbah.....	88
8.7 Spesifikasi Bahan Pengolahan Air Limbah	93
8.7.1 Aluminium Sulfat (Tawas).....	93
8.8 Spesifikasi Alat Pengolahan Air Limbah	94
8.8.1 Bak Ekualisasi.....	94
8.8.2 Pompa-01	94
8.8.3 Flokulator	95
8.8.4 Pompa-02	95
8.8.5 Clarifier	96
8.8.6 Pompa-03	96
8.8.7 Bak Anaerob.....	97
8.8.8 Pompa-04	97
8.8.9 Bak Aerob	98
8.8.10 Pompa-05	98
8.8.11 Clarifier	99
8.8.12 <i>Fish Pound</i>	99

8.9	Unit Penyedia Udara Tekan	102
8.10	Spesifikasi Alat Pengadaan Udara Tekan	102
8.10.1	Kompressor (K)	102
8.10.2	Tangki Udara /Silika.....	102
8.11	Unit Penyedia Bahan Bakar	103
8.12	Spesifikasi Alat Pengadaan Bahan Bakar	103
8.12.1	Tangki Penyimpanan Bahan Bakar	103
8.12.1	Tangki Natural Gas.....	103
BAB 9	TATA LETAK PABRIK	104
9.1	Lokasi Pabrik	104
9.2	Tata Letak Pabrik	104
9.3	Tata Letak Alat.....	106
BAB 10	PERTIMBANGAN ASPEK KESELAMATAN, KESEHATAN KERJA, DAN KELESTARIAN LINGKUNGAN.....	109
10.1	Pertimbangan Aspek Safety Pabrik	112
10.2	Pertimbangan Aspek Kesehatan Dan Keselamatan Kerja	132
10.3	Pertimbangan Aspek Lingkungan Pabrik	136
BAB 11	ORGANISASI PERUSAHAAN.....	140
11.1	Organisasi Perusahaan	140
11.2	Struktur organisasi	141
11.3	Pembagian kerja dalam perusahaan	142
11.4	Jam kerja karyawan.....	150
11.5	Penentuan Gaji Karyawan.....	152
11.6	Kesejahteraan Karyawan.....	155
11.6.1	Tunjangan	155
11.6.2	Cuti	155
11.6.3	Pakaian Kerja.....	156
11.6.4	Gaji karyawan.....	156
11.6.5	Jaminan Sosial Tenaga Kerja.....	156

BAB XII EVALUASI EKONOMI.....	157
12.1 Perhitungan Modal (<i>Capital Investment</i>)	159
12.2 Modal Tetap (<i>Fixed Capital Investment</i>)	159
12.3 Modal kerja (<i>Working Capital Investment</i>).....	164
12.4 Pengeluaran Umum (<i>General Expence</i>).....	165
12.5 Biaya Produksi (<i>Manufactoring Cost</i>)	165
12.6 Analisa Kelayakan	167
BAB XIII.....	171
PENUTUP.....	171
DAFTAR PUSTAKA	172
LAMPIRAN A.....	173
LAMPIRAN B	229



DAFTAR TABEL

Tabel 1.1 Data Impor Amil Alkohol di Indonesia.....	2
Tabel 1.2 Kebutuhan Amil Alkohol di Indonesia	4
Tabel 1.3 Data Perusahaan Konsumen.....	4
Tabel 1.4 Produsen Amil Alkohol dari China.....	5
Tabel 1.5 Perusahaan Penyedia Bahan Baku Natrium Hidroksida	6
Tabel 1.6 Negara Produsen Amil Klorida	7
Tabel 1.7 Tabel Perbandingan Kelebihan dan Kekurangan	12
Tabel 1.8 Perbandingan Tinjauan Proses	12
Tabel 1. 9 Harga ΔG°_f	13
Tabel 1.10 Harga ΔH°_r	14
Tabel 1. 11 Data Kinetika Reaksi 1.....	15
Tabel 1. 12 Data Kinetika Reaksi 2.....	16
Tabel 5. 1 Neraca Massa <i>Mixing Point</i>	23
Tabel 5. 2 Neraca Massa Reaktor-01	24
Tabel 5. 3 Neraca Massa Reaktor-02	25
Tabel 5. 4 Neraca Massa <i>Mixer</i> -01.....	26
Tabel 5. 5 Neraca Massa Dekanter.....	27
Tabel 5. 6 Neraca Massa Menara Destilasi	28
Tabel 5. 7 Neraca Massa Total	29
Tabel 6.1 Neraca Energi HE-01	31
Tabel 6.2 Neraca Energi HE-01	32
Tabel 6.3 Neraca Energi Reaktor	33
Tabel 6.4 Neraca Energi <i>Mixer</i>	34
Tabel 6.5 Neraca Energi HE-03	35
Tabel 6.6 Neraca Energi Menara Destilasi.....	36
Tabel 6.7 Neraca Energi <i>Cooler</i> -01.....	37
Tabel 6.8 Neraca Energi <i>Cooler</i> 02.....	38
Tabel 8.1 Kebutuhan Air Proses.....	61
Tabel 8.2 Kebutuhan Air Pendingin.....	61

Tabel 8.3 Kebutuhan Air Sanitasi	62
Tabel 8.4 Kebutuhan Air Umpam Boiler	63
Tabel 8.5 Total Kebutuhan Air keseluruhan	64
Tabel 8.6 Kode Alat Utilitas.....	81
Tabel 8.7 Batasan Air Boiler	83
Tabel 8.8 Kebutuhan Listrik Alat Proses	86
Tabel 8.9 Kebutuhan Listrik Alat Utilitas	87
Tabel 8.10 Baku mutu air limbah.....	91
Tabel 11.1 Jadwal Karyawan	152
Tabel 11.2 Rincian Gaji Karyawan	153
Lanjtan Tabel 11.3 Rincian Gaji Karyawan.....	154
Lanjtan Tabel 11.4 Rincian Gaji Karyawan.....	155
Tabel 12.1 Data CEP Indeks Pada Beberapa Tahun Terakhir.....	158
Tabel 12.2 Perhitungan Harga Alat Proses	160
Tabel 12.3 Perhitungan Harga Alat Utilitas	162
Tabel 12.4 <i>Fixed Capital Investment</i>	164
Tabel 12.5 Modal Kerja.....	165
Tabel 12.6 <i>General Expence</i>	165
Tabel 12.7 <i>Manufacturing Cost</i>	166
Tabel 13.1 Perbandingan Hasil Analisa Ekonomi.....	171

DAFTAR GAMBAR

Gambar 1.1 Grafik Impor Amil Alkohol di Indonesia	3
Gambar 1.2 Lokasi di Kawasan Industri Asahimas Chemical	6
Gambar 5. 1 Diagram Blok <i>Mixing Point</i>	23
Gambar 5. 2 Diagram Blok Nermas Reaktor-01	24
Gambar 5. 3 Diagram Blok Nermas Reaktor-02	25
Gambar 5. 4 Diagram Blok Nermas <i>Mixer</i>	26
Gambar 5. 5 Diagram Blok Nermas Dekanter	27
Gambar 5. 6 Diagram Blok Nermas Menara Destilasi.....	28
Gambar 5. 7 Diagram Blok Neraca Massa Total.....	29
Gambar 6.1 Diagram Blok Neraca Energi HE-01	31
Gambar 6.2 Diagram Blok Neraca Energi HE-02	32
Gambar 6.3 Diagram Blok Neraca Energi Reaktor	33
Gambar 6.4 Diagram Blok Neraca Energi <i>Mixer</i>	34
Gambar 6.5 Diagram Blok Neraca Energi HE-03	35
Gambar 6.6 Diagram Blok Neraca Energi Menara Destilasi	36
Gambar 6.7 Diagram Blok Neraca Energi <i>Cooler</i> -01	37
Gambar 6.8 Diagram Blok Neraca Energi <i>Cooler</i> - 02	38
Gambar 8.1 Pengolahan Air proses.....	80
Gambar 9.1 Tata Letak Alat	107
Gambar 9.2 Tata Letak Pabrik.....	108
Gambar 11.1 Gambar Struktur Organisasi	149
Gambar 12.1 Grafik CEP index dengan Tahun	159
Gambar 12.2 Grafik BEP & SDP	170

ABSTRAK

Pabrik Amil Alkohol dirancang pada kapasitas 30.000 ton/tahun yang bertujuan untuk memenuhi kebutuhan Amil Alkohol dalam negeri dikarenakan semakin meningkatnya kebutuhan Amil Alkohol, dengan menggunakan bahan utama Amil Klorida dan Natrium Hidroksida serta bahan pendukung Natrium Oleat, pabrik ini direncanakan didirikan di kawasan industri Cilegon, Banten. Bentuk badan usaha pabrik Amil Alkohol adalah Perseroan Terbatas (PT) dengan sistem organisasi *line* serta staff. Proses produksi Amil Alkohol menggunakan proses hidrolisis, reaksi berlangsung dalam reaktor jenis *Continuous stirred-tank reactor* atau yang disebut reaktor berpengaduk yang berlangsung secara eksotermis dengan suhu 100 °C. Salah satu unit pendukung proses lainnya sebagian diperoleh dari kawasan industri Cilegon seperti unit pengolahan limbah serta pengadaan listrik, tetapi untuk unit pengolahan air *steam*, pendingin dan proses serta penyedia udara tekan direncanakan akan dikelola sendiri oleh pabrik. Sumber air diperoleh dari sungai cidanau dan danau kerenceng untuk kebutuhan produksi pabrik. Dari proses pembuatan Amil Alkohol menghasilkan limbah cair dan gas yang kemudian akan dikelola terlebih dahulu sebelum dialirkan ke unit pengolahan limbah. Dari hasil analisa ekonomi diperoleh pos *Return On Investment* (ROI) setelah pajak sebesar 52,43 %, *Pay Out Time* (POT) setelah pajak selama 1,4 tahun dengan nilai *Break Even Point* (BEP) sebesar 55 % dan *Shutdown Point* (SDP) sebesar 38%. Dari analisa tersebut dapat disimpulkan bahwa pabrik layak didirikan dan menguntungkan bagi investor untuk menanamkan sahamnya dalam pabrik ini.

Kata Kunci : Amil Alkohol, Natrium Hidroksida, Amil Klorida

ABSTRACT

The Amyl Alcohol factory is designed with a capacity of 30,000 tonnes/year which aims to meet domestic demand for amyl alcohol due to the increasing demand for amyl alcohol, using the main ingredients of amyl chloride and Natrium hydroxide as well as supporting ingredients of sodium oleate. This factory is planned to be established in the Cilegon industrial area, Banten. The business entity form of the Amil Alcohol factory is a Limited Liability Company (PT) with a line and staff organization system. The amyl alcohol production process uses a hydrolysis process, the reaction takes place in a continuous stirred-tank reactor or what is called a stirred reactor which takes place exothermically at a temperature of 100 °C. One of the other process support units was partly obtained from the Cilegon industrial area, such as the waste processing unit and electricity supply, but the steam water, cooling and process processing units and compressed air providers are planned to be managed by the factory itself. Water sources are obtained from the Cidanau river and Kerenceng lake for factory production needs. The process of making amyl alcohol produces liquid and gas waste which will then be managed first before flowing to the waste processing unit. From the results of the economic analysis, it was obtained that Return On Investment (ROI) after tax was 52,43 %, Pay Out Time (POT) after tax was 1,4 years with a Break Even Point (BEP) value of 55 % and Shutdown Point (SDP) by 38 %. From this analysis it can be concluded that the factory is feasible to establish and profitable for investors to invest their shares in this factory.

Keywords: Amyl Alcohol, Natrium Hydroxide, Amyl Chloride