

TUGAS AKHIR

PRARANCANGAN PABRIK FURFURAL DARI TANDAN KOSONG KELAPA SAWIT KAPASITAS 20.000 TON/TAHUN



Oleh :

Yosephin Bening Graita

(I 0509043)

JURUSAN TEKNIK KIMIA FAKULTAS TEKNIK

UNIVERSITAS SEBELAS MARET

SURAKARTA

2013



commit to user

KATA PENGANTAR

Puji dan Syukur kami panjatkan kepada Tuhan Yang Maha Esa, karena limpahan rahmat dan hidayah-Nya, penulis akhirnya dapat menyelesaikan penyusunan Laporan Tugas Akhir dengan judul “Prarancangan Pabrik Furfural dari Tandan Kosong Kelapa Sawit Kapasitas 20.000 ton/tahun”.

Dalam penyusunan tugas akhir ini penulis memperoleh banyak bantuan dari berbagai pihak. Oleh karena itu, penulis ingin mengucapkan terima kasih kepada :

1. Dr. Sunu H. Pranolo selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia atas bimbingannya.
2. Wusana Agung Wibowo, S.T., M.T. dan Ir. Arif Jumari, M.Sc. selaku dosen pembimbing atas bimbingan dan arahannya dalam penyelesaian tugas akhir ini.
3. Seluruh dosen, laboran, dan administrasi Jurusan Teknik Kimia atas ilmu, arahan, dan bantuannya selama ini.
4. Teman – teman Tekkim’09 UNS untuk semangatnya, we are the best!!
5. Seluruh pihak yang telah membantu, yang tidak dapat disebutkan satu per satu.

Penulis menyadari bahwa laporan tugas akhir ini masih jauh dari sempurna. Oleh karena itu, penulis membuka diri terhadap segala saran dan kritik. Semoga laporan tugas akhir ini dapat bermanfaat bagi penulis dan pembaca sekalian.

Surakarta, Agustus 2013

Penulis

commit to user

DAFTAR ISI

Halaman Judul.....	i
Lembar Pengesahan	ii
Kata Pengantar	iii
Daftar Isi.....	iv
Daftar Tabel	viii
Daftar Gambar.....	x
Intisari	xi
BAB I PENDAHULUAN	1
1.1. Latar Belakang Pendirian Pabrik	1
1.2. Kapasitas Perancangan.....	2
1.3. Penentuan Lokasi Pabrik.....	8
1.3.1 Faktor Utama.....	8
1.3.2 Faktor Sekunder	12
1.4. Tinjauan Pustaka	12
1.4.1 Tandan Kosong Kelapa Sawit.....	12
1.4.2 Furfural.....	13
1.4.3 Pemilihan Proses Pembuatan Furfural	14
1.4.4 Kegunaan Produk	18
1.4.5 Sifat – sifat Bahan	19
1.4.6 Tinjauan Proses	23
BAB II DESKRIPSI PROSES.....	24
2.1. Spesifikasi Bahan baku dan Produk.....	24

2.1.1	Spesifikasi Bahan Baku.....	24
2.1.2	Spesifikasi Produk.....	25
2.1.3	Spesifikasi Katalis.....	25
2.2.	Konsep Proses	26
2.2.1	Dasar Reaksi.....	26
2.2.2	Kinetika Reaksi	26
2.2.3	Tinjauan Termodinamika	27
2.2.4	Kondisi Operasi.....	31
2.3.	Diagram Alir Proses dan Tahapan Proses	31
2.3.1	Diagram Alir Proses.....	31
2.3.2	Langkah Proses	34
2.3.2.1	Tahap Penyiapan Bahan Baku	34
2.3.2.2	Tahap Proses Hidrolisa dan Dehidrasi	35
2.3.2.3	Tahap Pemisahan Hasil dan Pemurnian	36
2.4.	Neraca Massa dan Neraca Panas.....	36
2.4.1	Neraca Massa	36
2.4.2	Neraca Panas	37
2.5.	Lay Out Pabrik dan Peralatan	38
2.5.1	Lay Out Pabrik	38
2.5.2	Lay Out Peralatan.....	42
BAB III	SPESIFIKASI PERALATAN PROSES.....	45
3.1.	Gudang	45
3.2.	Tangki	46
3.3.	Chopper.....	48

3.4. Mixer	48
3.5. Reaktor	49
3.6. Filter	50
3.7. Menara Distilasi 1	51
3.8. Menara Distilasi 2	52
3.9. <i>Condensor</i>	53
3.10. <i>Reboiler</i>	55
3.11. <i>Accumulator</i>	57
3.12. <i>Heat Exchanger</i>	58
3.13. <i>Belt Conveyor</i>	59
3.14. Pompa.....	60
BAB IV UNIT PENDUKUNG PROSES DAN LABORATORIUM.....	62
4.1. Unit Pendukung Proses	62
4.1.1 Unit Pengadaan Air	64
4.1.2 Unit Pengadaan Steam.....	72
4.1.3 Unit Pengadaan Udara Tekan.....	75
4.1.4 Unit Pengadaan Listrik.....	76
4.1.5 Unit Pengadaan Bahan Bakar.....	78
4.2. Laboratorium.....	80
4.3. Unit Pengolahan Limbah.....	83
4.2.1 Pengolahan Limbah Padat.....	83
4.2.2 Pengolahan Limbah Cair.....	84
BAB V MANAJEMEN PERUSAHAAN.....	85
5.1 Bentuk Perusahaan	85

5.2	Struktur Organisasi	86
5.3	Tugas dan Wewenang	91
5.3.1	Pemegang Saham	91
5.3.2	Dewan Komisaris	91
5.3.3	Dewan Direksi.....	92
5.3.4	Staf Ahli	93
5.3.5	Penelitian dan Pengembangan (Litbang)	94
5.3.6	Kepala Bagian	94
5.3.7	Kepala Seksi.....	98
5.4	Pembagian Jam Kerja Karyawan	98
5.4.1	Karyawan non shift	98
5.4.2	Karyawan Shift	99
5.5	Status Karyawan dan Sistem Upah	100
5.6	Penggolongan Jabatan, Jumlah Karyawan, dan Gaji	102
5.7	Kesejahteraan Sosial Karyawan	104
BAB VI	ANALISA EKONOMI	107
6.1	Penaksiran Harga Peralatan.....	112
6.2	Dasar Perhitungan	114
6.3	Penentuan (<i>Total Capital Investment</i>).....	114
6.4	Hasil Perhitungan	115
	Daftar Pustaka	124
	Lampiran	

DAFTAR TABEL

Tabel 1.1.	Data Produksi Kelapa Sawit di Provinsi Riau	3
Tabel 1.2.	Data Kebutuhan Furfural di Indonesia.....	5
Tabel 1.3.	Kapasitas Produksi Industri Furfural yang Telah Berdiri	6
Tabel 1.4.	Perbandingan Macam-Macam Proses untuk Memproduksi 1 Ton Furfural.....	17
Tabel 2.1.	Neraca Massa Total.....	37
Tabel 2.2.	Neraca Panas Total.....	38
Tabel 3.1.	Spesifikasi Gudang.....	45
Tabel 3.2.	Spesifikasi Tangki.....	46
Tabel 3.3.	Spesifikasi <i>Condensor</i>	53
Tabel 3.4.	Spesifikasi <i>Reboiler</i>	55
Tabel 3.5.	Spesifikasi <i>Accumulator</i>	57
Tabel 3.6.	Spesifikasi <i>Heat Exchanger</i>	58
Tabel 3.7.	Spesifikasi <i>Belt Conveyor</i>	59
Tabel 3.8.	Spesifikasi Pompa	60
Tabel 4.1.	Kebutuhan Air Proses.....	66
Tabel 4.2.	Kebutuhan Air Pendingin.....	66
Tabel 4.3.	Kebutuhan Air Umpan Boiler	70
Tabel 4.4.	Kebutuhan Air Konsumsi Umum dan Sanitasi	70
Tabel 4.5.	Kebutuhan Air Sungai.....	71
Tabel 4.6.	Kebutuhan Listrik untuk Keperluan Proses dan Utilitas	77
Tabel 5.1.	Jadwal Pembagian Kelompok <i>Shift</i>	100

Tabel 5.2.	Jumlah Karyawan Menurut Jabatan	103
Tabel 5.3.	Perincian Golongan dan Gaji Karyawan.....	104
Tabel 6.1.	Indeks Harga Alat.....	112
Tabel 6.2.	<i>Fixed Capital Investment</i>	115
Tabel 6.3.	<i>Working Capital Investment</i>	116
Tabel 6.4.	<i>Direct Manufacturing Cost</i>	117
Tabel 6.5.	<i>Indirect Manufacturing Cost</i>	117
Tabel 6.6.	<i>Fixed Manufacturing Cost</i>	118
Tabel 6.7.	<i>General Expense</i>	118
Tabel 6.8.	Analisa Kelayakan.....	122

DAFTAR GAMBAR

Gambar 1.1. Grafik Kebutuhan Furfural di Indonesia	5
Gambar 1.2. Lokasi Pendirian Pabrik Furfural	10
Gambar 1.3. Struktur Molekul Furfural	13
Gambar 2.1. Diagram Alir Kualitatif	32
Gambar 2.2. Diagram Alir Kuantitatif	33
Gambar 2.3. <i>Lay Out</i> Pabrik	41
Gambar 2.4. <i>Lay Out</i> Alat	44
Gambar 4.1. Skema Pengolahan Air Sungai	72
Gambar 4.2. Skema Pengolahan Limbah Padat	87
Gambar 5.1. Struktur Organisasi Pabrik Furfural	90
Gambar 6.1. Grafik Linierisasi Indeks Harga	113
Gambar 6.2. Grafik Analisa Kelayakan	123

commit to user

INTISARI

Yosephin Bening Graita, 2013, Prarancangan Pabrik Furfural dari Tandan Kosong Kelapa Sawit Kapasitas 20.000 ton/tahun, Jurusan Teknik Kimia, Universitas Sebelas Maret, Surakarta.

Furfural banyak digunakan dalam industri kimia sebagai bahan pembentuk resin cetak, sebagai senyawa *intermediate* pada pembuatan *pyrole*, *pyrrolidine*, *pyriliidine* dan *pyridine*, sebagai bahan baku pembuatan senyawa furan yang lain seperti *furfuryl alcohol*, tetrahidrofuran dan furan resin, sebagai pelarut dalam industri pemurnian minyak pelumas, pemurnian minyak nabati dan hewani, resin dan *wax*, dan juga digunakan untuk ekstraksi butadiene dari dehidrogenasi *petroleum*. Untuk memenuhi kebutuhan dalam negeri yang masih harus diimpor dari luar negeri dan adanya peluang ekspor yang masih terbuka serta kebijakan pemerintah untuk memanfaatkan limbah pertanian, maka dirancang pabrik furfural dengan kapasitas 20.000 ton/tahun dengan bahan baku tandan kosong kelapa sawit sebanyak 131.395 ton/tahun, yang diperoleh dari PT Salim Ivomas Pratama. Pabrik direncanakan berdiri di Rokan Hilir, Riau pada tahun 2017.

Pembuatan furfural ini melalui 3 tahap yaitu tahap persiapan bahan baku, tahap proses hidrolisa dan dehidrasi, serta tahap pemurnian produk. Reaksi pembentukan furfural dari pentosan yang terkandung dalam tandan kosong kelapa sawit berlangsung di dalam reaktor *batch* pada suhu 206°C dan tekanan 18 atm. Waktu reaksi selama 60 menit dan menggunakan steam sebagai pemanas. Konversi reaksi sebesar 80% furfural terhadap pentosan.

Unit pendukung proses meliputi unit pengadaan air (proses, pendingin, umpan boiler, konsumsi umum & sanitasi, dan air dingin) yang bersumber dari sungai Rokan dengan kebutuhan sebesar 52.711 kg/jam, unit pengadaan *steam* dengan kebutuhan 77.656 kg/jam, unit pengadaan listrik sebesar 426 kW dari PLN dan generator sebesar 533 kW. Unit pengadaan bahan bakar dari ampas tandan kosong kelapa sawit sebesar 7.703 kg/jam dan IDO sebesar 107 L/jam, serta unit pengadaan udara tekan sebesar 116 m³/jam. Limbah cair diolah di dalam unit pengolahan limbah. Limbah padat diolah untuk dijadikan bahan bakar boiler. Pabrik juga didukung dengan laboratorium yang berfungsi untuk mengontrol kualitas bahan baku (densitas, viskositas, kadar air dan kandungan pentosan), produk dan air.

Bentuk perusahaan yang dipilih adalah Perseroan Terbatas dengan struktur *line and staff*. Jumlah kebutuhan tenaga kerja sebanyak 190 orang.

Hasil analisis ekonomi didapatkan *Rate of Return* (ROI) sebesar 20,25% sebelum pajak dan 15,19% sesudah pajak. *Pay Out Time* (POT) didapatkan sebesar 4,57 tahun sebelum pajak dan 5,94 tahun sesudah pajak. *Break Even Point* (BEP) sebesar 42%, *Shut Down Point* (SDP) sebesar 31,59%, dan *Discounted Cash Flow* (DCF) sebesar 28,78%. Dari hasil analisa ekonomi dapat disimpulkan pabrik furfural layak didirikan.