SKRIPSI

PRA RANCANGAN PABRIK GLUKOSA DARI PATI JAGUNG DENGAN PROSES HIDROLISA ASAM DENGAN KAPASITAS PRODUKSI 650.000 TON/TAHUN



Oleh :

Rospita Uli (1910017411017)

Diajukan Untuk Memenuhi Tugas dan Memenuhi Syarat Guna Mencapai Gelar Sarjana Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta

JURUSAN TEKNIK KIMIA FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI UNIVERSITAS BUNG HATTA PADANG 2021



JURUSAN TEKNIK KIMIA FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI – UNIVERSITAS BUNGHATTA Kampus III – Jl. Gajah Mada, Gunung Pangilun, telp. (0751) 54257 Padang

LEMBAR PENGESAHAN SKRIPSI

PRA RANCANGAN PABRIK GLUKGSA DARI PATI JAGUNG DENGAN PROSES HIDROLISA ASAM DENGAN KAPASITAS

PRODUKSI 650.000 TON/TAHUN



Disetujui oleh : Pembimbing

e

Dr. Maria Ulfah, S.T, M.T

Diketahui oleh :

Fakultas Teknologi Industri



Prof. Dr. Eng. Reni Desmiarti, S.T, M.T

Jurusan Teknik Kimia Ketua

Dr. Firdaus, S.T, M.T

Scanned with CamScanner



JURUSAN TEKNIK KIMIA FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI – UNIVERSITAS BUNGHATTA Kampus III – JI. Gajah Mada, Gunung Pangilun, telp. (0751) 54257 Padang

PENGESAHAN REVISI LAPORAN SKRIPSI/PRA RANCANGAN PABRIK

Nama NPM Tanggal Sidang : Rospita Uli : 1910017411017 : 11 Agustus 2021

Tim Penguji

in renguli		
Jabatan	Nama/NIK/NIP	Tanda tangan
Ketua	Dr. Maria Ulfah, S.T, M.T	le
Anggota	Dr. Pasymi, S.T. M.T	petro
	Ellyta Sari, S.T., M.T	SAMUES

Diketahui oleh

Pembimbing,

le=

Dr. Maria Ulfah, S.T. M.T

INTISARI

Pabrik Glukosa dari Pati Jagung dirancang dengan kapasitas produksi 650.000 Ton/Tahun. Pendiriran pabrik Glukosa ini akan didirikan di Kecamatan Juwana, Kabupaten Pati, Jawa Tengah. Dasar dari pemilihan lokasi ini adalah dari analisa Strength, Weakness Opportunities, and Threat (SWOT) dari berbagai aspek, vaitu ketersediaan bahan baku, pemasaran, transportasi, tenaga kerja, utilitas, dan iklim. Pabrik ini beroperasi selama 330 hari per tahun. Proses pembuatan Glukosa dari Pati Jagung dilakukan dengan reaksi hidrolisis. Reaksi hidrolisis yaitu proses terjadinya pemutusan komponen polimer menjadi monomer-monomer gula dengan kondisi operasi 90°C dengan tekanan 1 atm. Pabik ini merupakan perusahaan yang berbentuk Perusahaan Terbatas (PT) dengan stuktur organisasi "line and staff", dan mampu menyerap tenaga kerja sebanyak 126 orang. Hasil analisa ekonomi menunjukan bahwa pabrik ini layak untuk didirikan dengan jumlah investasi sebesar US\$ 331.794.227 atau Rp. 4.808.793.271.170 yang diperoleh dari pinjaman bank 50% dan modal sendiri 50%. Laju Pengembalian Modal (ROR) sebesar 70%, waktu pengembalian modal (POT) adalah 1 tahun 4 bulan dan Titik Impas (BEP) sebesar 31,08%.

DAFTAR ISI

INTISARI	ii
KATA PE	NGANTAR·····iii
DAFTAR	ISIv
DAFTAR	TABEL······x
DAFTAR	GAMBAR ······xiv
BAB I PE	NDAHULUAN
1.1. Latar H	Belakang 1
1.2.Kapasit	as Rancangan ······3
1.2.1.	Ketersediaan Bahan Baku ····· 3
1.2.2.	Kapasitas Pabrik Yang Sudah Ada······4
1.2.3.	Kebutuhan Glukosa Di Indonesia ······ 4
1.3. Lokasi	Pabrik······ 6
1.3.1.	Alternatif Lokasi I (Kabupaten Tulang Bawang, Lampung)
1.3.2.	Alternatif Lokasi II (Kab. Lebak Banten, Jawa Barat) 10
1.3.3.	Alternatif Lokasi III (Kab. Pati, Jawa Tengah) ·····14
1.4. Pemili	han Lokasi Pabrik Glukosa······ 17
BAB II. T	INJAUAN PUSTAKA
2.1. Tinjau	an Umum······ 19
2.1.1.	Jagung·····19
2.1.2.	Gula-Gula Karbohidrat 21
2.1.3.	Glukosa·····25
2.1.4.	Hidrolisis Pati 26
2.2. Tinjau	an Proses······29
2.2.1.	Pembuatan Glukosa Melalui Hidrolisis Pati Dengan Enzim29

- 2.2.2. Pembuatan Glukosa Melalui Hidrolisis Pati Dengan Asam……… 30
- 2.2.3. Pembuatan Glukosa Melalui Hidrolisis Pati Dengan Asam Dan

		Enzim······ 31
2.3.	Sifat Fis	sik dan Kimia ······32
	2.3.1.	Bahan Baku····· 33
	2.3.2.	Bahan Penunjang ······33
	2.3.3.	Produk······ 35
2.4.	Spesifik	xasi Bahan Baku, Bahan Penunjang dan Produk35
	2.4.1.	Spesifikasi Bahan Baku 35
	2.4.2.	Spesifikasi Bahan Penunjang······36
	2.4.3.	Spesifikasi Produk······37

BAB III. DESKRIPSI PROSES

3.1.	Tahapar	n Proses dan Blok Diagram····· 38
	3.1.1.	Tahapan Proses 38
	3.1.2.	Blok Diagram ······38
3.2.	Deskrip	si Proses danBFlowsheet ······40
	3.2.1.	Deskripsi Proses ······40
	3.2.2.	Flowsheet 41

BAB IV. NERACA MASSA DAN ENERGI

4.1. Nerac	a Massa······ 43
4.1.1.	Corn heller (CS1031)·····44
4.1.2.	Pulvulizer (PV1051) ······45
4.1.3.	Ekstraktor (EK1071) ······46
4.1.4.	Rotary Vacuum Filter (RV-1101)····· 47
4.1.5.	Reaktor Hidrolisis (RH-2011)······48
4.1.6.	Rotary Vacuum Filter (RV-3022)····· 49
4.1.7.	Evaporator (EV3041) ······50
4.1.8.	Rotary Dryer (RD-3051)······51
4.2. Nerac	za Energi 52
4.2.1.	Heater (HE1081)

4.2.2.	Heater (HE2042)	53
4.2.3.	Reaktor Hidrolisis (RH2011) ·····	54
4.2.4.	Evaporator (EV3041) ·····	55
4.2.5.	Rotary Dryer (RD3051) ·····	56
4.2.6.	Heater(HE3083) ·····	57

BAB V. UTILITAS

5.1.	Unit Penyediaan Listrik	59
5.2.	Unit Penyediaan Air	61
5.2.1.	Air Sanitasi ·····	61
5.2.2.	Air Proses dan Air Umpan Boiler ·····	66
5.3.	Unit Penyediaan Steam ·····	72
5.3.1.	Deaerator	72
5.3.2.	Boiler	73

BAB VI. SPESIFIKASI PERALATAN

6.1.	Spesifik	asi Peralatan Utama ·····	75
	6.1.1.	Gudang Penyimpanan (WH-1011)·····	75
	6.1.2.	Continous Flow Conveyor (CFC-1021)	76
	6.1.3.	Corn Sheller (SR-1031) ·····	76
	6.1.4.	Pulvulizer (PV-1051) ·····	77
	6.1.5.	Screw Conveyor (SC-1061)	77
	6.1.6.	Heat Exchanger (HE-1081) ·····	78
	6.1.7.	Ekstraktor (EK-1071) ·····	79
	6.1.8.	Pompa (P-1091)	79
	6.1.9.	Rotary Drum Vacuum Filter (RV-1101) ·····	80
	6.1.10.	Reaktor Hidrolisis (RH-2011) ·····	81
	6.1.11.	Penyimpan H ₂ SO ₄ (ST-2021)·····	82
	6.1.12.	Heat Exchanger (HE-2041) ·····	82
	6.1.13.	Disk Bowl Centrifuge (DC-3021)	83
	6.1.14.	Evaporator (EV-3041) ·····	84

	6.1.15.	Continous Flow Conveyor (CFC-1021)85
6.2.	Spesifil	xasi Peralatan Utilitas ······86
	6.2.1.	Pompa Air Sungai (P-1001)······ 86
	6.2.2.	Pompa Peralatan Utilitas 87
	6.2.3.	<i>Screening</i> (BS-1011)·····87
	6.2.4.	Bak Pengendapan Awal (ST-1021)·····88
	6.2.5.	Tangki Pelarutan PAC (ST-1041)88
	6.2.6.	Tangki Pelarutan Kaporit (ST-1052)89
	6.2.7.	Clarifier (CL-1061)90
	6.2.8.	Sand Filter (SF-1101) ······90
	6.2.9.	Bak Penampung Air Bersih (RS-1131)······ 91
	6.2.10.	Mix Bed Ion Exchange (IE-2022)·····91
	6.2.11.	Boiler(BL-2061)
BA	B VII. T	TATA LETAK PABRIK DAN K3LH (KESEHATAN,
	K	ESELAMATAN KERJA DAN LINGKUNGAN HIDUP)
7.1.	Tata Le	tak Pabrik······94
7.2.	Keseha	tan, Keselamatan Kerja Dan Lingkungan Hidup96
	7.2.1.	Keselamatan Kerja ·····96
	7.2.2.	Sebab-sebab Terjadinya Kecelakaan
	7.2.3.	Peningkatan Usaha Keselamatan Kerja······98
	7.2.4.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi
	7.2.4.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi Kecelakaan Kerja
	7.2.4.7.2.5.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi Kecelakaan Kerja
	7.2.4.7.2.5.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi Kecelakaan Kerja
	7.2.4.7.2.5.7.2.6.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi Kecelakaan Kerja ····································
	7.2.4.7.2.5.7.2.6.7.2.7.	Jenis-jenis dan Tindakan untuk Menghindari atau Mengurangi Kecelakaan Kerja ······ 98 Daftar Peraturan Pemerintah tentang Keselamatan dan Kesehatan Kerja ····· 99 Alat Pelindung Diri (APD)···· 100 Macam – Macam Alat Pelindung Diri ··· 101

8.1. Bentuk Perusahaan 105 8.2. Struktur Organisasi 106

8.3. Tug	gas dan Wewenang	
8.4. Sist	em Kepegawaian dan Sistem Gaji	111
8.5. Sist	æm Kerja	112
8.5.	1. Waktu Kerja Karyawan Non Shift	
8.5.	2. Waktu Kerja Karyawan Shift	
8.6. Jun	ılah Karyawan	
8.7. Kes	ejahteraan Sosial Karyawan ·····	113

BAB IX. ANALISA EKONOMI

9.1. Total Capital Investment (TCI)······ 115
9.2. Biaya Produksi (Total Production Cost)116
9.3. Harga Jual (TotalSales) ······ 116
9.4. Tinjauan Kelayakan Pabrik
9.4.1. Laba Kotor Dan Laba Bersih
9.4.2. Laju Pengembalian Modal (<i>RateOf Return</i>)
9.4.3. Waktu Pengembalia Modal (Pay Out Time)117
9.4.4. Titik Impas (Break Event Point)······117

BAB X. TUGAS KHUSUS

10.1. Pendahuluan	
10.2. Ruang Lingkup Rancangan	
10.3. Rancangan	
BAB XI. KESIMPULAN DAN SARAN	
11.1. Kesimpulan	
11.2. Saran	147
DAFTAR PUSTAKA	148

LAMPIRAN

DAFTAR TABEL

Tabel 1.1 Daftar Pabrik Penghasil Asam Sulfat di Indonesia3
Tabel 1.2 Panen Jagung Menurut Provinsi Tahun 2014-20183
Tabel 1.3 Daftar Pabrik Penghasil Glukosa di Indonesia
Tabel 1.4 Daftar Pabrik Penghasil Glukosa di Dunia
Tabel 1.5 Kebutuhan Glukosa Di Indonesia 4
Tabel 1.6 Data Impor Glukosa Di Indonesia 5
Tabel 1.7 Analisa SWOT (Kabupaten Tulang Bawang, Lampung)······8
Tabel 1.8 Analisa SWOT (Kab. Lebak Banten, Jawa Barat) 12
Tabel 1.9 Analisa SWOT (Kab. Pati, Jawa Tengah) 16
Tabel 1.10 Analisis Lokasi Pabrik Glukosa17
Tabel 2.1 Syarat Mutu Glukosa 25
Tabel 2.2 Perbandingan Proses Pembuatan Glukosa Dengan Hidrolisa Pati
Tabel 2.3 Spesifikasi bahan baku 35
Tabel 2.4 Spesifikasi H2O······36
Tabel 2.5 Spesifikasi H2SO4 36
Tabel 2.6 Spesifikasi Glukosa 37
Tabel 4.1 Neraca Massa Corn Sheller (CS-1031) 44
Tabel 4.2 Neraca Massa Pulvulizer (PV-1051) 45
Tabel 4.3 Neraca Massa Ekstraktor (EK-1071) 46
Tabel 4.4 Neraca Massa Rotary Vacuum Filter (RV-1101) 47

Tabel 4.5 Neraca Massa Reaktor Hidrolisis (RH-2011) 49
Tabel 4.6 Neraca Massa Rotary Vacuum Filter (RV-3022)50
Tabel 4.7 Neraca Massa Evaporator (EV-3041) 51
Tabel 4.8 Neraca Massa Rotary Dryer (RD-3051) 52
Tabel 4.9 Neraca Energi Heater (HE-1081) 53
Tabel 4.10 Neraca Energi Heater (HE-2042) 54
Tabel 4.11 Neraca Energi Reaktor Hidrolisis (RH-2011)
Tabel 4.12 Neraca Energi Evaporator (EV-3041) 56
Tabel 4.13 Neraca Energi Rotary Dryer (RD-3051)57
Tabel 4.14 Neraca Energi Heater (HE-3083)
Tabel 5.1 Kebutuhan Listrik 60
Tabel 5.2 Kualitas Sungai Silugonggo/Juwana·····61
Tabel 5.3 Parameter Fisik dalam Standar Baku Mutu Kesehatan Lingkungan untukMedia Air untuk Keperluan Higiene Sanitasi62
Tabel 5.4 Parameter Biologi dalam Standar Baku Mutu Kesehatan Lingkunganuntuk Media Air untuk Keperluan Higiene Sanitasi62
Tabel 5.5 Parameter Kimia dalam Standar Baku Mutu Kesehatan Lingkungan untuk Media Air untuk Keperluan Higiene Sanitasi 63
Tabel 5.6 Kebutuhan Air Sanitasi 66
Tabel 5.7 Kebutuhan Air Proses 66
Tabel 5.8 Kebutuhan Steam ······67
Tabel 5.9 Standar Kualitas Air Boiler 67
Tabel 5.10 Kehilangan Efisiensi Termal Akibat Lapisan Kerak pada Boiler

Tabel 5.11 Resin yang Digunakan 70
Tabel 5.12 Kebutuhan Steam 73
Tabel 6.1 Spesifikasi Gudang Penyimpanan Bahan Baku (WH-1011)
Tabel 6.2 Spesifikasi CFC (CFC-1021) 76
Tabel 6.3 Spesifikasi Corn Sheller (SR-1031)76
Tabel 6.4 Spesifikasi Pulvulizer (PV-1051) 77
Tabel 6.5 Spesifikasi Screw Conveyor (SC-1061)
Tabel 6.6 Spesifikasi Heat Exchanger (HE-1081) 78
Tabel 6.7 Spesifikasi Ekstraktor (EK-1071)
Tabel 6.8 Spesifikasi Pompa (P-1091) 79
Tabel 6.9 Spesifikasi Rotary Drum Vacuum Filter (RV-1101)80
Tabel 6.10 Reaktor Hidrolisis (RH-2011) 81
Tabel 6.11 Spesifikasi Penyimpan H2SO4 (ST-2021)82
Tabel 6.12 Spesifikasi Heat Exchanger (HE-2041) 82
Tabel 6.13 Spesifikasi Disk Bowl Cnetrifuge (DC-3021)83
Tabel 6.14 Spesifikasi Evaporator (EV-3041) 84
Tabel 6.15 Spesifikasi CFC (CFC-1021) 85
Tabel 6.16 Spesifikasi Pompa Air Sungai (P-1001) 86
Tabel 6.17 Daya Pompa pada Peralatan Utilitas 87
Tabel 6.18 Spesifikasi Screening (BS-1011)87
Tabel 6.19 Spesifikasi Bak Pengendapan Awal (BP-1021) 88
Tabel 6.20 Spesifikasi Tangki Pelarutan PAC (TP-1041)

Tabel 6.21 Spesifikasi Tangki Pelarutan Kaporit (TP-1052)89
Tabel 6.22 Spesifikasi Clarifer (CL-1061)90
Tabel 6.23 Spesifikasi Sand Filter (SF-1101) 90
Tabel 6.24 Spesifikasi Bak Penampung Air Bersih (RS-1131)······91
Tabel 6.25 Spesifikasi Mix Bed Ion Exchange (IE-2022)
Tabel 6.26 Spesifikasi Boiler (BL-2061) 100
Tabel 8.1 Waktu Kerja Karyawan Non Shift 112
Tabel 8.2 Karyawan Non Shift 113
Tabel 8.3 Karyawan Shift 113

DAFTAR GAMBAR

Gambar 1.1 Lambang Kabupaten Tulang Bawang······7
Gambar 1.2 Alternatif Lokasi I (Kabupaten Tulang Bawang, Lampung)······7
Gambar 1.3 Lambang Kabupaten Lebak Banten 10
Gambar 1.4 Alternatif Lokasi II (Kab. Lebak Banten, Jawa Barat)
Gambar 1.5 Logo Kabupaten Pati, Jawa Tengah
Gambar 1.6 Alternatif Lokasi III (Kab. Pati, Jawa Tengah) 15
Gambar 2.1 Struktur dari glukosa dan fruktosa
Gambar 2.2 Struktur dari sukrosa22Gambar 2.3 Struktur Amilosa24
Gambar 2.4 Struktur Amilopektin 24
Gambar 2.5 Struktur Glikogen 25
Gambar 2.6 Reaksi hidrolisis ·····27
Gambar 2.7 Skema Pembuatan Glukosa Melalui Hidrolisa Pati Dengan
<i>Enzim</i> 29
Gambar 2.8 Skema pembuatan glukosa melalui hidrolisa pati dengan asam31
Gambar 2.9 Skema pembuatan glukosa melalui hidrolisa pati dengan asam dan enzim
Gambar 3.1 Diagram Alir Pembuatan Glukosa Dari Pati Jagung Dengan Proses Hidrolisa Asam

Gambar 3.2 Flowsheet Pembuatan Glukosa Dari Pati Jagung Dengan Proses
HidrolisaAsam 42
Gamabr 4.1 Blok Diagram Neraca Massa Corn Sheller
Gambar 4.2 Blok Diagram Neraca Massa Pulvulizer45
Gambar 4.3 Blok Diagram Neraca Massa Ekstraktor
Gambar 4.4 Blok Diagram Neraca Massa Rotary Vacuum Filter47
Gambar 4.5 Blok Diagram Neraca Massa Reaktor Hidrolisis
Gambar 4.6 Blok Diagram Neraca Massa Rotary Vacuum Filter
Gambar 4.7 Blok Diagram Neraca Massa Evaporator
Gambar 4.8 Blok Diagram Neraca Massa <i>Rotary Dryer</i>
Gambar 4.9 Blok Diagram Neraca Energi Heater 52
Gambar 4.10 Blok Diagram Neraca Energi Heater
Gambar 4.11 Blok Diagram Neraca Energi Reaktor Hidrolisis54
Gambar 4.12 Blok Diagram Neraca Energi Evaporator
Gambar 4.13 Blok Diagram Neraca Energi <i>Rotary Dryer</i>
Gambar 4.14 Blok Diagram Neraca Energi Heater
Gambar 5.1 Blok Diagram proses pengolahan Air sanitasi
Gambar 5.2 Lapisan Kerak pada Pipa
Gambar 5.3 Blok Diagram Proses Pengolahan Air Proses
Gambar 5.4 Proses Deaerasi Di Deaerator 72
Gambar 5.5 Flowsheet Utilitas
Gambar 7.1 Tata Letak Lingkungan Pabrik

Gambar 7.2 Safety Helmet
Gambar 7.3 Safety Belt 102
Gambar 7.4 <i>Boot</i> 102
Gambar 7.5 Safety Shoes 102
Gambar 7.6 Safety Gloves
Gambar 7.7 Ear Plug 103
Gambar 7.8 Safety Glasses 103
Gambar 7.9 Respirator 104
Gambar 7.10 <i>Face Shield</i> 104
Gambar 7.11 Rain Coat 104
Gambar 8.1 Struktur Organisasi
Gambar 9.1 Grafik Break Event Point (BEP)······118
Gambar 10.1 Pompa Sentrifugal 120
Gambar 10.2 Rotary Drum Vacuum Filter 127
Gambar 10.3 Sheel and Tube Heat Exchanger 131
Gambar 10.4 Reaktor Hidrolisis 137
Gambar 10.5 Desain Pengaduk Reaktor Hidrolisis141

DAFTAR LAMPIRAN

LAMPIRAN A NERACA MASSA	LA-1
LAMPIRAN B NERACA ENERGI	LB-1
LAMPIRAN C SPESIFIKASI PERALATAN	LC-1
LAMPIRAN D PERHITUNGAN ANALISA EKONOMI	LD-1