

PRARENCANA PABRIK

PRARENCANA PABRIK PEMBUATAN SORBITOL BERBAHAN BAKU RUMPUT GAJAH KAPASITAS

PRODUKSI 40.000 TON/TAHUN



Nama Peserta

Stefanus Hermanto

Boris Clinton Sianipar

NRP

5203016007

5203014057

**JURUSAN TEKNIK KIMIA
FAKULTAS TEKNIK
UNIVERSITAS KATOLIK WIDYA MANDALA
SURABAYA
2020**

LEMBAR PERNYATAAN

Dengan ini saya menyatakan bahwa laporan prarencana pabrik ini benar-benar merupakan hasil karya saya sendiri dan bukan merupakan hasil karya orang lain, baik sebagian maupun seluruhnya, kecuali dinyatakan dalam teks. Seandainya diketahui laporan prarencana pabrik ini ternyata merupakan hasil karya orang lain, maka saya sadar dan menerima konsekuensi bahwa laporan prarencana pabrik ini tidak dapat saya gunakan sebagai syarat untuk memperoleh gelar **Sarjana Teknik**

Surabaya, 21 Juli 2020

Mahasiswa yang bersangkutan,



LEMBAR PERNYATAAN

Dengan ini saya menyatakan bahwa laporan prarencana pabrik ini benar-benar merupakan hasil karya saya sendiri dan bukan merupakan hasil karya orang lain, baik sebagian maupun seluruhnya, kecuali dinyatakan dalam teks. Seandainya diketahui laporan prarencana pabrik ini ternyata merupakan hasil karya orang lain, maka saya sadar dan menerima konsekuensi bahwa laporan prarencana pabrik ini tidak dapat saya gunakan sebagai syarat untuk memperoleh gelar **Sarjana Teknik**

Surabaya, 21 Juli 2020

Mahasiswa yang bersangkutan,



Boris Clinton Sianipar
NRP. 5203014057

LEMBAR PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI LAPORAN PRARENCANA PABRIK

Demi perkembangan ilmu pengetahuan, saya sebagai mahasiswa Unika Widya Mandala Surabaya :

Nama : Stefanus Hermanto

NRP : 5203016007

Menyetujui laporan prarencana pabrik ini

Judul :

Laporan Prarencana Pabrik Pembuatan Sorbitol Berbahan Baku Rumphut Gajah Kapasitas Produksi 40.000 ton/tahun

Untuk dipublikasikan/ditampilkan di internet atau media lain (*Digital Library* Perpustakaan Unika Widya Mandala Surabaya) untuk kepentingan akademik sebatas sesuai dengan Undang-Undang Hak Cipta

Demikian pernyataan persetujuan publikasi prarencana pabrik ini saya buat dengan sebenarnya.

Surabaya, 21 Juli 2020

Yang menyatakan



Stefanus Hermanto

5203016007

LEMBAR PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI LAPORAN PRARENCANA PABRIK

Demi perkembangan ilmu pengetahuan, saya sebagai mahasiswa Unika Widya Mandala Surabaya :

Nama : Boris Clinton Sianipar

NRP : 5203014057

Menyetujui laporan prarencana pabrik ini

Judul :

Laporan Prarencana Pabrik Pembuatan Sorbitol Berbahan Baku Rumphut Gajah Kapasitas Produksi 40.000 ton/tahun

Untuk dipublikasikan/ditampilkan di internet atau media lain (*Digital Library Perpustakaan Unika Widya Mandala Surabaya*) untuk kepentingan akademik sebatas sesuai dengan Undang-Undang Hak Cipta

Demikian pernyataan persetujuan publikasi prarencana pabrik ini saya buat dengan sebenarnya.

Surabaya, 21 Juli 2020

Yang menyatakan



A handwritten signature of 'Boris Clinton Sianipar' is placed over a rectangular postmark. The postmark features the text 'MITERAI TEMPEL' at the top, followed by a small emblem, the number '00B08AHF470315406' in the center, '6000' below it, and 'ENAM RIBU RUPIAH' at the bottom right.

Boris Clinton Sianipar

5203014057

LEMBAR PENGESAHAN

Seminar PRARENCANA PABRIK bagi mahasiswa tersebut di bawah ini:

Nama : Stefanus Hermanto

NRP : 5203016007

telah diselenggarakan pada tanggal 10 Juli 2020, karenanya yang bersangkutan dapat dinyatakan telah memenuhi sebagian persyaratan kurikulum guna memperoleh gelar **Sarjana Teknik Jurusan Teknik Kimia.**

Surabaya, 10 Juli 2020

Disetujui oleh

Pembimbing I

Prof. Suryadi Ismadji

NIK. 521.93.0198

Penguji I

Wenny Irawaty, Ph.D.

NIK. 521.97.0284

Penguji II

Shella P. Santoso, Ph.D.

NIK. 521.17.0971

Pembimbing II

Prof. Felycia E. Soetaredjo

NIK. 521.99.0391

Penguji III

Sandy B. Hartono, Ph.D.

NIK. 521.99.0401

Mengetahui

Dekan Fakultas Teknik

Prof. Suryadi Ismadji, IPM.

NIK. 521.93.0198

Ketua Jurusan Teknik Kimia

Sandy B. Hartono, Ph.D., IPM.

NIK. 521.99.0401

LEMBAR PENGESAHAN

Seminar PRARENCANA PABRIK bagi mahasiswa tersebut di bawah ini:

Nama : Boris Clinton Sianipar

NRP : 5203014057

telah diselenggarakan pada tanggal 10 Juli 2020, karenanya yang bersangkutan dapat dinyatakan telah memenuhi sebagian persyaratan kurikulum guna memperoleh gelar **Sarjana Teknik Jurusan Teknik Kimia.**

Surabaya, 10 Juli 2020

Disetujui oleh

Pembimbing I

Prof. Suryadi Ismadji

NIK. 521.93.0198

Penguji I

Wenny Irawaty, Ph.D.

NIK. 521.97.0284

Penguji II

Shella P. Santoso, Ph.D.

NIK. 521.17.0971

Pembimbing II

Prof. Felycia E. Soetaredjo

NIK. 521.99.0391

Penguji III

Sandy B. Hartono, Ph.D.

NIK. 521.99.0401

Mengetahui

Dekan Fakultas Teknik

Prof. Suryadi Ismadji, IPM.

NIK. 521.93.0198

Ketua Jurusan Teknik Kimia

Sandy B. Hartono, Ph.D., IPM.

NIK. 521.99.0401

KATA PENGANTAR

Puji syukur kepada Tuhan Yang Maha Esa atas segala berkat rahmat dankarunianya yang telah memberikan hikmat kepada penulis sehingga berhasilmenyelesaikan Tugas Akhir Prarencana Pabrik yang berjudul “Pabrik Sorbitol dari Rumphut Gajah Kapasitas 40.000 ton/tahun” tepat waktu dan sesuai dengan yang diharapkan. Tujuan dari pembuatan Tugas Akhir ini adalah sebagai salah satu persyaratan untuk memperoleh gelar Sarjana Teknik di Jurusan Teknik Kimia, Fakultas Teknik, Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya.

Terselesaikannya Tugas Akhir ini tak lepas dari bantuan serta dukungan baik secara materi maupun moral dari banyak pihak. Maka dari itu, kami sebagai calonsarjana yang menulis Tugas Akhir ini mengucapkan terima kasih kepada:

1. Prof. Ir. Suryadi Ismadji, M.T, Ph.D. dan Felycia Edi Soetaredjo, S.T., M.Phil., Ph.D. selaku Dosen Pembimbing yang telah meluangkan waktunya untuk memberikan masukan, bimbingan, serta pengarahan yang baik dan jelas dalam laporan ini;
2. Wenny Irawati, S.T., M.T., Ph.D ; Shella P. Santoso, Ph.D.; Sandy Budi Hartono, Ph.D., IPM. selaku Dewan Pengaji yang telah memberikan banyak masukan, kritikan, dan saran dalam laporan ini;
3. Prof. Ir. Suryadi Ismadji, Ph.D., IPM selaku Dekan Fakultas Teknik, Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya;
4. Sandy Budi Hartono, Ph.D., IPM selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia, Fakultas Teknik, Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya;
5. Seluruh dosen dan staff Jurusan Teknik Kimia, Fakultas Teknik, Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya, yang secara tidak langsung telah membantu kami dalam menyelesaikan Tugas Akhir ini;
6. Orang tua dan keluarga yang senantiasa memberikan dukungan selama penyusunan laporan prarencana pabrik;
7. Teman-teman seperjuangan angkatan 2016 yang telah mendukung selama proses pembuatan laporan prarencana pabrik berlangsung;
8. Semua pihak yang tidak dapat penulis sebutkan satu per satu.

Kata Pengantar

Akhir kata, penulis berharap adanya kritikan dan saran dari pembaca demiksesempurnaan laporan prarencana pabrik ini. Penulis juga berharap semoga tugasakhir ini dapat bermanfaat untuk kemajuan ilmu pengetahuan dan teknologi bagi parapembaca.

Surabaya, 29 Juni 2020

Penulis

DAFTAR ISI

LEMBAR KONFIRMASI LAPORANPRARENCANA PABRIK.....	ii
LEMBAR PERNYATAAN.....	iii
LEMBAR PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI.....	v
LEMBAR PENGESAHAN.....	vii
KATA PENGANTAR	ix
DAFTAR ISI	xi
DAFTAR TABEL.....	xiii
DAFTAR GAMBAR	xv
INTISARI.....	xvi
BAB I PENDAHULUAN	I-1
I.1. Latar Belakang.....	I-1
I.2. Sifat-Sifat Bahan Baku Utama dan Produk	I-1
I.3. Kegunaan Produk	I-3
I.4. Ketersediaan Bahan Baku.....	I-3
I.5. Kapasitas Produksi	I-4
BAB II URAIAN DAN PEMILIHAN PROSES	II-1
II.1. Proses Pembuatan Sorbitol.....	II-1
II.2. Pemilihan Proses	II-2
II.3 <i>Uraian Proses</i>	II-4
BAB III NERACA MASSA	III-1
BAB IV NERACA PANAS	IV-1
BAB V SPESIFIKASI ALAT	V-1
BAB VI LOKASI, TATA LETAK PABRIK & ALAT, INSTRUMENTASI & SAFETY	VI-1
VI.1. Lokasi Pabrik	VI-1
VI.2. Tata Letak Pabrik dan Peralatan	VI-4
VI.3. Instrumentasi	VI-9
VI.4. Pertimbangan Keselamatan dan Lingkungan	VI-10
BAB VII UTILITAS DAN PENGOLAHAN LIMBAH.....	VII-1
VII.1. Unit Penyediaan dan Pengolahan Air.....	VII-1
VII.2. Unit Penyediaan Listrik.....	VII-77
BAB VIII DESAIN PRODUK DAN KEMASAN.....	VIII-1
VIII.1. Desain Produk	VIII-1
VIII.2. Desain Kemasan.....	VIII-1
VIII.3. Desain Logo	VIII-3
BAB IX STRATEGI PEMASARAN	IX-1
BAB X STRUKTUR ORGANISASI	X-1
X.1. Struktur Umum	X-1
X.2. Bentuk Perusahaan.....	X-1
X.3. Struktur Organisasi	X-3
X.4. Jadwal Kerja.....	X-3
X.5. Pembagian Tugas dan Tanggung Jawab	X-5
X.6. Kesejahteraan Karyawan	X-11
X.7. Jadwal Kerja Alat.....	X-13
BAB XI ANALISA EKONOMI	XI-1
XI.1. Penentuan Modal Tetap / <i>Total Capital Investment (TCI)</i>	XI-1

Daftar Isi

XI.2. Penentuan Biaya Produksi Total / <i>Total Production Cost</i> (TPC).....	XI-3
XI.3. Analisa Ekonomi dengan Metode <i>Discounted Cash Flow</i>	XI-5
XI.4. Perhitungan <i>Rate of Return of Investment</i> (ROR)	XI-10
XI.5. Perhitungan <i>Rate of Equity Investment</i> (ROE)	XI-11
XI.6. Waktu Pengembalian Modal	XI-12
XI.7. Penentuan Titik Impas / <i>Break Even Point</i>	XI-13
XI.8. Analisa Sensitivitas.....	XI-14
BAB XII DISKUSI DAN KESIMPULAN.....	XII-1
XII.1. Diskusi.....	XII-1
XII.2. Proses	XII-1
XII.3. Bahan Baku	XII-1
XII.4. Lokasi Pabrik.....	XII-2
XII.5. Ekonomi	XII-2
XII.6. Kesimpulan.....	XII-2
DAFTAR PUSTAKA.....	XII-5
LAMPIRAN A	A-1
LAMPIRAN B	B-1
LAMPIRAN C	C-1
LAMPIRAN D	D-1

DAFTAR TABEL

Tabel I.1. KomponenPenyusunRumput Gajah	2
Tabel I.2. SifatFisik Sorbitol	3
Tabel I.3. Impor Sorbitol di Indonesia Tahun 2007 - 2014.....	4
Tabel I.4. EksporSorbitol di Indonesia Tahun 2007-2014	6
Tabel I.5. Konsumsi Sorbitol di Indonesia Tahun 1994 - 1999	7
Tabel I.6. Produksi Sorbitol di Indonesia Tahun 2002	8
Tabel II.1. Perbandingan Proses Pembuatan Sorbitol	12
Tabel III.1. <i>Rotary Cutter</i> [C-110] & <i>Vibrating Screen</i> [H-120]	III-1
Tabel III.2. ReaktorDelignifikasi [R-210]	III-1
Tabel III.3. <i>Mixer</i> [M-220]	III-2
Tabel III.4. <i>Centrifugal Filter I</i> [H-230]	III-3
Tabel III.5. <i>Mixer II</i> [M-240]	III-4
Tabel III.6. <i>Centrifugal Filter II</i> [H-250]	III-4
Tabel III.7. ReaktorHidrolisis [R-310]	III-5
Tabel III.8. <i>Mixer III</i> [M-320]	III-5
Tabel III.9. <i>Centrifugal Filter III</i> [H-330].....	III-6
Tabel III.10. <i>Evaporator I</i> [V-340]	III-6
Tabel III.11. ReaktorHidrogenasi [R-410]	III-7
Tabel III.12. <i>Mixer IV</i> [M-420]	III-7
Tabel III.13. <i>Nano Filtration</i> [H-510].....	III-8
Tabel III.14. <i>Spray Dryer</i> [V-520]	III-8
Tabel III.15. <i>Evaporator II</i> [V-530]	III-9
Tabel IV.1. Reaktor Delignifikasi [R-210].....	IV-1
Tabel IV.2 Tangki Penetralan I [M-220].....	IV-2
Tabel IV.3 Reaktor Hidrolisis [R-310].....	IV-3
Tabel IV.4 Tangki Penetralan I [M-320].....	IV-4
Tabel IV.5 Evaporator I [V-340]	IV-4
Tabel IV.6 Reaktor Hidrogenasi [R-410]	IV-5
Tabel IV.7 <i>Spray Dryer</i> [V-520]	IV-6
Tabel IV.8 Evaporator II [V-530].....	IV-6
Tabel V.1 Warehouse	IV-7
Tabel V.2 <i>Belt Conveyor I</i> [J-111]	IV-8
Tabel V.3 <i>Rotary Cutter</i> [C-110]	IV-9
Tabel V.4 <i>Screen</i> [H-120]	IV-9
Tabel V.5 <i>Belt Conveyor II</i> [J-131]	IV-10
Tabel V.6 Tangki Silo [F-130]	IV-11
Tabel V.7 <i>Belt Conveyor III</i> [J-212].....	IV-12
Tabel V.8 Reaktor Delignifikasi [R-210]	IV-13
Tabel V.9 Tangki Penyimpanan NaOH [F-211]	IV-14
Tabel V.10 Pompa [L-223].....	IV-14

Daftar Tabel

Tabel V.11 Tangki Penetralan I [M-220]	IV-15
Tabel V.12 Tangki Larutan HCl [F-221]	IV-16
Tabel V.13 Pompa [L-222].....	IV-16
Tabel V.14 <i>Centrifugal Filter I</i> [H-230]	IV-17
Tabel V.15 <i>Belt Conveyor IV</i> [J-242].....	IV-17
Tabel V.16 <i>Mixer II</i> [M-240]	IV-18
Tabel V.17 Tangki Air [F-241]	IV-19
Tabel V.18 <i>Centrifugal Filter II</i> [H-250]	IV-19
Tabel V.19 <i>Belt Conveyor V</i> [J-312]	IV-20
Tabel V.20 Reaktor Hidrolisis [R-310]	IV-21
Tabel V.21 Tangki Larutan H ₂ SO ₄ [F-311]	IV-22
Tabel V.22 <i>Mixer III</i> [M-320]	IV-22
Tabel V.23 Tangki Penyimpanan CaO [F-321].....	IV-23
Tabel V.24 <i>Belt Conveyor VI</i> [J-322]	IV-23
Tabel V.25 <i>Centrifugal Filter III</i> [H-330].....	IV-24
Tabel V.26 Pompa [L-341].....	IV-24
Tabel V.27 Evaporator I [V-340]	IV-25
Tabel V.28 Pompa [L-412].....	IV-25
Tabel V.29 Reaktor Hidrogenasi [R-410]	IV-26
Tabel V.30 Tangki Penyimpanan Gas H ₂ [F-411]	IV-27
Tabel V.31 <i>Mixer IV</i> [M-420]	IV-28
Tabel V.32 Pompa [L-511].....	IV-29
Tabel V.33 <i>Nanofiltration</i> [H-510]	IV-29
Tabel V.34 Pompa [L-521].....	IV-30
Tabel V.35 <i>Spray Dryer</i> [V-520]	IV-30
Tabel V.36 Evaporator II [V-530].....	IV-31

DAFTAR GAMBAR

Gambar I.1. BentukMolekul Sorbitol	2
Gambar I.2. GrafikImpor Sorbitol di Indonesia Tahun 2007 - 2014.....	5
Gambar I.3. GrafikEkspor Sorbitol di Indonesia Tahun 2007 - 2014	6
Gambar I.4. GrafikKonsumsi Sorbitol di Indonesia Tahun 1994 - 1999	7
Gambar II.1. BaganUraian Proses	12

INTISARI

Pada dewasa ini pengembangan pemanis yang sehat dikonsumsi banyak dilakukan untuk mengurangi konsumsi gula pasir yang cenderung tidak baik untuk kesehatan. Meningkatnya permintaan ini dilihat dari semakin banyaknya gangguan kesehatan di masyarakat yang di sebabkan oleh konsumsi gula pasir. Sehingga dibutuhkan sebuah pemanis alternatif yang aman dan baik bagi kesehatan.

Salah satu pemanis alternatif yang saat ini banyak digunakan hamper disemua produk pangan adalah sorbitol. Sorbitol merupakan senyawa gula sederhana yang di dapatkan dengan menghidrolisis senyawa gula kompleks atau yang biasa disebut dengan karbohidrat. Hidrolisis sendiri merupakan pemutusan ikatan air didalam senyawa selulosa yang menjadi salah satu penyusun senyawa karbohidrat. Karbohidrat banyak ditemukan dihampir semua jenis tanaman baik tanaman berumbi maupun tanaman yang tidak berumbi. Salah satu tanaman yang memiliki jumlah karbohidrat yang besar adalah rumput gajah.

Rumput gajah merupakan salah satu komoditi utama untuk pakan hijau ternak baik itu ternak sapi, kerbau, dan kambing. Sehingga ketersediaan rumput gajah yang besar menjadi potensi besar untuk digunakan sebagai bahan baku sorbitol. Kebahuran pada rancangan pabrik ini terletak pada pemanfaatan rumput gajah dan pengembangan menjadi *multi-platform* produk yang bernilai komersial dengan berbasis teknologi.

Proses produksi sorbitol dimulai dengan proses persiapan bahan baku dimana dilakukan pengecilan ukuran rumput gajah menjadi 20 mesh. Potongan-potongan kecil rumput gajah ini mengalami proses delginifikasi, dimana pada proses ini terjadi pengurangan ikatan lignin didalam senyawa karbohidrat. Hal ini bertujuan untuk menambah jumlah glukosa pada proses hidrolisis. Proses delignifikasi berlangsung selama 90 menit. Setelah mengalami proses delignifikasi maka dilanjutkan dengan proses hidrolisis pada reactor hidrolisis. Proses hidrolisis ini bertujuan untuk mengubah selulosa menjadi glukosa dan hemiselulosa menjadi xylosa. Proses hidrolisis berlangsung selama 4 jam. Kemudian *slurry* yang keluar dari reactor hidrolisisakan dilakukan proses hidrogenasi dimana proses ini bertujuan untuk mengubah glukosa menjadi sorbitol. Proses ini akan menghasilkan sorbitol dengan kemurnian 98% dan hasil samping xylosa dengan kemurnian 60%.

Limbah pabrik sorbitol dari rumput gajah ini terdiri dari limbah padat dan limbah cair. Limbah padat residu padatan berasal dari proses hidrolisis dapat dimanfaatkan petani sebagai pupuk kompos karena masih mengandung senyawa-senyawa organic yang tidak mengandung senyawa kimia yang berbahaya. Untuk limbah katalis akan dibuang ke tempat pembuangan akhir atau ditanam dalam tanah. Limbah cair nilai COD yang masih memenuhi syarat baku mutu limbah cair Indonesia sehingga dapat langsung dikembalikan ke sungai.

Ringkasan dari Prarencana Pabrik Sorbitol dari Rumput Gajah ini sebagai berikut :

Bentuk perusahaan : Perseroan Terbatas (PT)

Produksi : Sorbitol

Status perusahaan : Swasta

Kapasitas produksi : 40.000 ton/tahun

Hari kerja efektif : 300 Hari

Sistem operasi : Semi koninu

Masa konstruksi : 2 tahun

Waktu mulai operasi : 2024

Bahan baku

- Rumput gajah : 1.682.223 ton/tahun

Produk

- Sorbitol : 40.000 ton/tahun

- Xylosa : 7.452,5 ton/tahun

Utilitas

- Air : 69.316,204 m³/hari

- Koagulan : 183.827,485 kg/tahun

- Kaporit 60% : 6686,221

- Zeolite : 433.845.698

- NaCl : 1.897.630.37

- Acrylic based amine : 1.222.273,124

- NaOH : 1.224.178,114

- Pasir : 955.430,277

- Karbon : 456.417.625

- Industrial Diesel Oil : 165.920 m³/tahun

Jumlah tenaga kerja

: 80 orang

Lokasi pabrik

: Di daerah Metro, Bandar Lampung, Lampung

Luas pabrik

: 62.382 m²

Dari hasil analisa ekonomi yang telah dilakukan , didapatkan :

Fixed Capital Investment (FCI) : Rp 270.630.319.081,00

Working Capital Investment (WCI) : Rp 625.679.659.110,00

Total Production Cost (TPC) : Rp 7.179.933.406.085,00

Penjualan pertahun : Rp 7.411.702.122.614,00

Metode Discounted Cash Flow

Rate of equity sebelum pajak : 125,137 %

Rate of equity sesudah pajak : 92,6 %

Rate of Return sebelum pajak : 60,95 %

Rate of Return sesudah pajak : 46,89 %

Pay out Time sebelum pajak : 2 tahun 1 bulan 9 hari

Pay out Time sesudah pajak : 2 tahun 6 bulan

Break event point : 20%