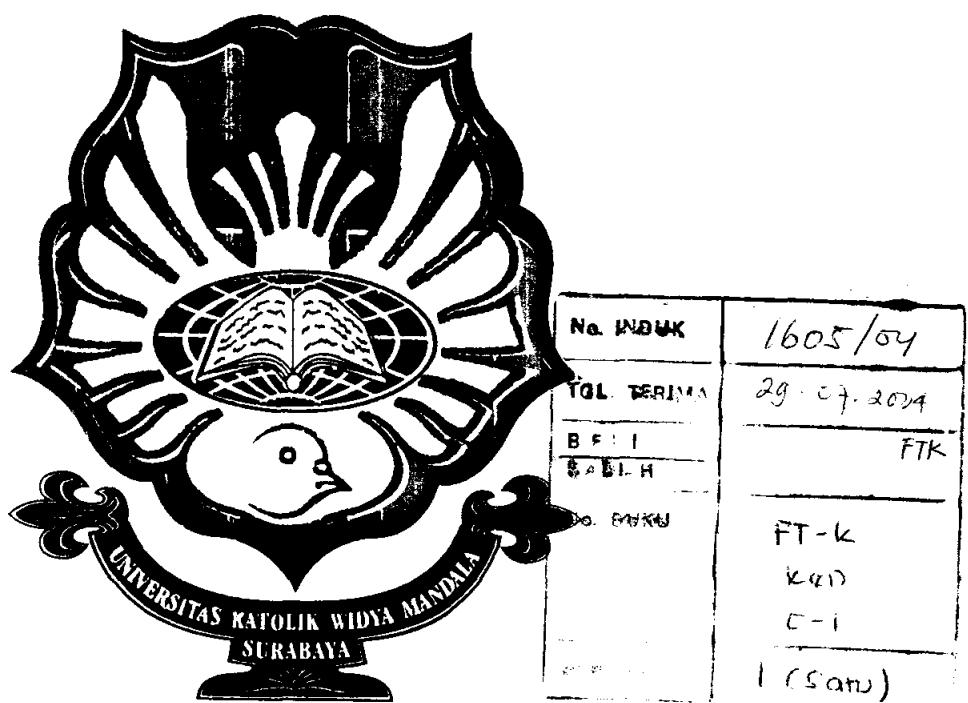


**TUGAS AKHIR**

**PRARENCANA PABRIK**

**CASEIN DAN LAKTOSA**



**Diajukan Oleh :**

**LIANA KENTJONO                    NRP : 5203000014**

**IVY YUANITA                    NRP : 5203000054**

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

**2003**

## LEMBAR PENGESAHAN

Seminar TUGAS AKHIR bagi mahasiswa tersebut dibawah ini :

Nama : Liana Kentjono

NRP : 5203000014

Telah diselenggarakan pada tanggal 23 Desember 2003, karenanya yang bersangkutan dengan tugas akhir ini dinyatakan telah memenuhi sebagian persyaratan kurikulum guna memperoleh gelar Sarjana Teknik jurusan Teknik Kimia.

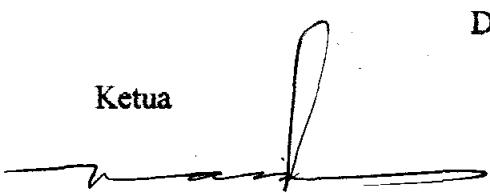
Surabaya, 23 Desember 2003

Pembimbing

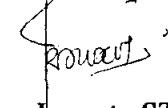
  
Wenny Irawaty ST., MT  
NIK : 521.97.0284

Dewan Pengaji

Ketua

  
Ir. Nani Indraswati.  
NIK : 521.86.0121

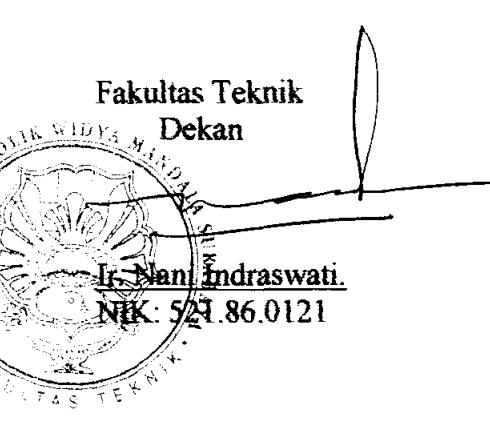
Sekretaris

  
Wenny Irawaty ST., MT  
NIK : 521.97.0284

Anggota

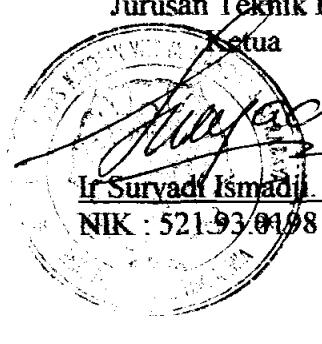
  
Sandy Budi Hartono. ST  
NIK : 521.99.0401

Fakultas Teknik  
Dekan

  
Ir. Nani Indraswati.  
NIK : 521.86.0121

Jurusan Teknik Kimia

Ketua

  
Ir. Suryadi Ismadji. MT. Ph.D  
NIK : 521.93.0198

## LEMBAR PENGESAHAN

Seminar **TUGAS AKHIR** bagi mahasiswa tersebut dibawah ini :

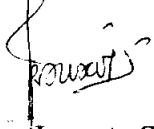
Nama : Ivy Yuanita

NRP : 5203000054

Telah diselenggarakan pada tanggal 23 Desember 2003, karenanya yang bersangkutan dengan tugas akhir ini dinyatakan telah memenuhi sebagian persyaratan kurikulum guna memperoleh gelar **Sarjana Teknik** jurusan **Teknik Kimia**.

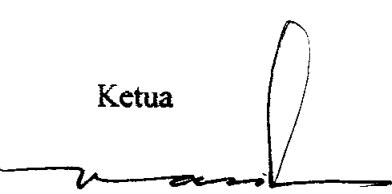
Surabaya, 23 Desember 2003

Pembimbing

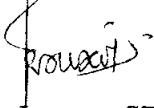
  
Wenny Irawaty ST., MT  
NIK : 521.97.0284

Dewan Pengaji

Ketua

  
Ir. Nani Indraswati.  
NIK : 521.86.0121

Sekretaris

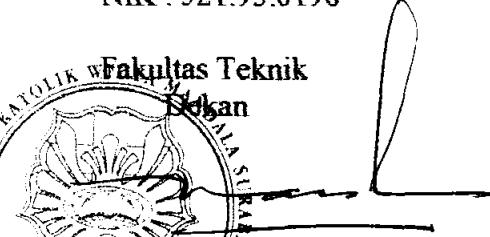
  
Wenny Irawaty ST., MT  
NIK : 521.97.0284

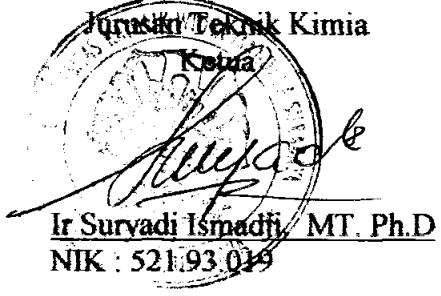
Anggota

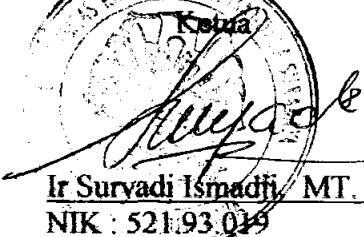
  
Ir Suryadi Ismadji. MT. Ph.D  
NIK : 521.93.0198

  
Sandy Budi Hartono. ST  
NIK : 521.99.0401



  
Ir. Nani Indraswati.  
NIK : 521.86.0121



  
Ir Suryadi Ismadji. MT. Ph.D  
NIK : 521.93.0198

## **LEMBAR PERNYATAAN**

Dengan ini saya menyatakan bahwa laporan prarencana pabrik ini betul-betul merupakan hasil karya saya sendiri dan bukan merupakan hasil karya orang lain, baik sebagian maupun seluruhnya kecuali dinyatakan dalam teks. Seandainya diketahui bahwa 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, 18 Desember 2003



(Liana Kentjono, 5203000014)

## LEMBAR PERNYATAAN

Dengan ini saya menyatakan bahwa laporan prarencana pabrik ini betul-betul merupakan hasil karya saya sendiri dan bukan merupakan hasil karya orang lain, baik sebagian maupun seluruhnya kecuali dinyatakan dalam teks. Seandainya diketahui bahwa 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, 18 Desember 2003



(Ivy Yuanita, 5203000054)

## KATA PENGANTAR

Puji syukur kepada Tuhan Yang Maha Esa atas berkat dan rahmat-Nya sehingga penulis dapat menyelesaikan laporan tugas akhir yang berjudul “Pra Rencana Pabrik Casein dan Laktosa dengan kapasitas 5000 ton/tahun”.

Laporan tugas akhir ini merupakan salah satu syarat untuk menyelesaikan jenjang pendidikan S-1 Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknik Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya.

Atas terselesaiannya laporan tugas akhir ini, penulis menyampaikan rasa terima kasih yang sebesar-besarnya kepada:

1. Ibu Ir. Nani Indraswati, selaku Dekan Fakultas Teknik Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya.
2. Bapak Ir. Suryadi Ismadji, M.T.,Ph.D., selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknik Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya.
3. Ibu Wenny Irawati S.T., M.T., selaku dosen pembimbing yang telah bersedia meluangkan waktu untuk membimbing penulis dalam pembuatan tugas akhir ini.
4. Para Staf pengajar dan Civitas Akademik Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknik Universitas Katolik Widya Mandala Surabaya Yang telah membekali ilmu pengetahuan dan bimbingan kepada penulis.
5. Keluarga penulis yang telah memberikan dukungan selama ini hingga terselesaiannya laporan tugas akhir ini.
6. Rekan-rekan dan semua pihak yang telah banyak membantu didalam menyelesaikan laporan tugas akhir ini.

Penulis menyadari bahwa laporan tugas akhir ini masih jauh dari sempurna, oleh karena itu penulis mengharapkan saran dan kritik yang membangun dari pembaca demi kesempurnaan laporan tugas akhir ini.

Akhir kata, penulis berharap semoga laporan tugas akhir ini dapat bermanfaat bagi seluruh pembaca.

Surabaya, Desember 2003

Penulis

## INTISARI

Casein dan laktosa merupakan komponen-komponen yang terdapat dalam susu, dan mempunyai banyak kegunaan dalam industri, selain sebagai sumber protein dan karbohidrat yang tersedia dalam susu.

Proses perolehan casein dan laktosa melalui tahap-tahap, dimulai dengan tahap persiapan bahan baku, tahap pemisahan casein dan laktosa, tahap akhir, casein dan laktosa diproses terpisah sampai menjadi produk siap dipasarkan.

Proses yang dipakai untuk perolehan casein adalah dengan penambahan asam, sedangkan untuk laktosa, didinginkan sampai terbentuk kristal. Proses yang digunakan ini lebih ekonomis daripada proses yang lain. Limbah yang timbul dari pabrik casein dan laktosa bukanlah suatu masalah karena dapat dijual dan diolah kembali.

Produk utama casein dengan kemurnian 99,49%, laktosa 98,37%, bahan baku susu sapi segar, kebutuhan 212.500 liter/hari.

Perencanaan operasi :

Kapasitas produksi : 5000 ton / tahun

Bahan baku utama : susu sapi segar

Jumlah bahan baku utama : 212.500 liter/hari.

Utilitas:

- Air : 75,2174m<sup>3</sup> / hari
- Refrigerant : 2.129,5424 ft<sup>3</sup>/hari
- Listrik : 992,1323 kVA
- Bahan Bakar : 4.640,0097 ft<sup>3</sup> / seminggu

Jumlah tenaga kerja : 110 orang

Lokasi pabrik : Bandung, Jawa Barat

Luas tanah : 9.500 m<sup>2</sup>

**Analisa ekonomi:**

Modal tetap (FCI) : Rp. 64.012.983.879,44

Modal kerja (WCI) : Rp. 11.296.408.919,90

Biaya Produksi Total (TPC) : Rp. 1.866.590.082.206,23

Penjualan per tahun : Rp. 1.923.652.226.034,58

### 1. Metode Linear

Rate of Return sebelum pajak : 75,7703 %

Rate of Return sesudah pajak : 49,3021 %

Pay Out Time sebelum pajak : 1,0038 tahun

Pay Out Time sesudah pajak : 1,4603 tahun

Titik impas (BEP) : 42,2510%

### 2. Metode Discounted Cash Flow

Rate of Return sebelum pengembalian pinjaman: 50,915 %

Rate of Return sesudah pengembalian pinjaman : 48,12 %

Rate of Equity sebelum pengembalian pinjaman : 76,29 %

Rate of Equity sesudah pengembalian pinjaman : 72,21 %

Pay Out Time sebelum pengembalian pinjaman : 2,02 tahun

Pay Out Time sesudah pengembalian pinjaman : 2,1247 tahun

Titik impas (BEP) : 44,6354 %

## **DAFTAR ISI**

Lembar Judul .....	i
Lembar Pengesahan .....	ii
Lembar Pernyataan .....	iv
Kata Pengantar .....	v
Intisari .....	vi
Daftar Isi .....	vii
Daftar Tabel .....	ix
Daftar Gambar .....	xi
BAB I. Pendahuluan .....	I-1
I.1. Latar Belakang .....	I-1
I.2. Sifat – sifat Bahan Baku.....	I-2
I.3. Sifat – sifat Produk.....	I-4
I.4. Kegunaan Produk.....	I-5
I.5. Data ekspor – impor Casein dan Laktosa di Indonesia.....	I-7
BAB II. Uraian dan Pemilihan Proses .....	II-1
II.1. Macam – macam Proses .....	II-1
II.2. Pemilihan Proses.....	II-2
II.3. Uraian Proses.....	II-2
BAB III. Neraca Massa.....	III-1
BAB IV. Neraca Panas.....	IV-1
BAB V. Spesifikasi Peralatan.....	V-1
BAB VI. Utilitas.....	VI-1
VI.1. Unit Penyediaan Steam.....	VI-1

VI.2. Unit Penyediaan dan Pengolahan Air.....	VI-5
VI.3. Unit Refrigerasi .....	VI-26
VI.4. Unit Pembangkit Listrik.....	VI-29
VI.5. Pengolahan Limbah .....	VI-33
<b>BAB VII. Lokasi, Tata letak Pabrik – Alat, dan Instrumentasi.....</b>	<b>VII-1</b>
VII.1. Lokasi Pabrik.....	VII-1
VII.2. Tata Letak Pabrik dan Alat.....	VII-4
VII.3. Instrumentasi.....	VII-6
<b>BAB VIII. Analisa Ekonomi.....</b>	<b>VIII-1</b>
VIII.1. Penentuan Total Harga Peralatan.....	VIII-1
VIII.2. Penetuan Modal Total / Total Capital Invesment ( TCI ).....	VIII-2
VIII.3. Penentuan Biaya Produksi Total / Total Production Cost.....	VIII-2
VIII.4. Analisa Ekonomi dengan Metode Linear.....	VIII-3
VIII.5. Analisa Ekonomi dengan Metode Discounted Cash Flow.....	VIII-6
<b>BAB IX. Diskusi dan Kesimpulan.....</b>	<b>IX-1</b>
IX.1. Diskusi.....	IX-1
IX.2. Kesimpulan.....	IX-2
<b>Daftar Pustaka.....</b>	<b>vii</b>
<b>Lampiran A. Perhitungan Neraca Massa.....</b>	<b>A-1</b>
<b>Lampiran B. Perhitungan Neraca Panas.....</b>	<b>B-1</b>
<b>Lampiran C. Spesifikasi Alat.....</b>	<b>C-1</b>
<b>Lampiran D. Perhitungan Analisa Ekonomi.....</b>	<b>D-1</b>

## DAFTAR TABEL

Tabel I.1. Komposisi susu sapi segar .....	I-1
Tabel I.2. Data ekspor – Impor casein di Indonesia periode tahun 1998 – 2002 .....	I-8
Tabel I.3. Data ekspor – Impor Laktosa di Indonesia periode tahun 1998 – 2002.....	I-9
Tabel II.1. Pengaruh suhu tehadap bakteri dan kualitas penyimpanan air susu segar.....	II-3
Tabel VI.1. Kebutuhan steam dengan suhu 120°C .....	VI-1
Tabel VI.2. Kebutuhan air untuk air proses.....	VI-6
Tabel VI.3. Total Kebutuhan air.....	VI-9
Tabel VI.4. Kebutuhan untuk refrigerant .....	VI-26
Tabel VI.5.a. Kebutuhan listrik untuk keperluan alat proses.....	VI-35
Tabel VI.5.b. Kebutuhan listrik untuk keperluan pompa dalam proses .....	VI-36
Tabel VI.6. Kebutuhan listrik untuk keperluan Utilitas .....	VI-37
Tabel VI.7 Kebutuhan listrik untuk penerangan.....	VI-38
Tabel VII.1. Pemasangan instrument didalam pabrik.....	VII-10
Table VIII.1. Modal Sendiri.....	VIII-7
Tabel VIII.2. Modal Pinjaman.....	VIII-8
Tabel VIII.3. Cash Flow.....	VIII-10
Tabel VIII.4. Perhitungan Harga R.O.R Sebelum Pengembalian Pinjaman...	VIII-11
Tabel VIII.5. Perhitungan Harga R.O.R Sesudah Pengembalian Pinjaman...	VIII-11
Tabel VIII.6. Perhitungan Harga R.O.E Sebelum Pengembalian Pinjaman...	VIII-12
Tabel VIII.7. Perhitungan Harga R.O.E Sesudah Pengembalian Pinjaman....	VIII-13

Tabel VIII.8. Perhitungan P.O.T Sebelum Pengembalian Pinjaman.....	VIII-13
Tabel VIII.5. Perhitungan P.O.T Sesudah Pengembalian Pinjaman.....	VIII-13
Tabel D.1. Harga Peralatan Proses.....	D-2
Tabel D.2. Harga Peralatan Utilitas.....	D-3
Tabel D.3. Bak Utilitas.....	D-3
Tabel D.4. Gaji Karyawan.....	D-6
Tabel D.5. Shift Pergantian Kerja.....	D-9

## DAFTAR GAMBAR

Gambar I.1 Data netto dari ekspor impor cascin.....	I-9
Gambar I.2 Data netto dari ekspor impor laktosa .....	I-9
Gambar VI.1 Flowsheet Utilitas .....	VI-40
Gambar VII.1 Tata Letak Pabrik.....	VII-9
Gambar VII.2 Tata Letak Peralatan.....	VII-11
Gambar VIII.1 Grafik Penentuan Break Even Point dengan Metode Linear...VIII-6	