

## **TUGAS AKHIR**

### **PRA RANCANGAN PABRIK SABUN CAIR DARI CPO DENGAN KAPASITAS 13000 TON/TAHUN**

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



**OLEH:**

**ELZALDI NADEWIRSAL  
0910017411006**

**JURUSAN TEKNIK KIMIA  
FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI  
UNIVERSITAS BUNG HATTA  
PADANG  
2015**

**LEMBARAN PENGESAHAN**

**SEMINAR TUGAS AKHIR**

**PRA RANCANGAN PABRIK SABUN CAIR DARI CPO  
DENGAN KAPASITAS 13000 TON/TAHUN**

**DISUSUN OLEH :**

**ELZALDI NADEWIRSAL  
0910017411006**

**Menyetujui,  
Padang,**

**PembimbingI**

**Pasymi, ST. MT**

**Pembimbing II**

**Ellyta Sari, ST, MT**



**LEMBARAN PENGESAHAN PENGUJI**

**PRA RANCANGAN PABRIK SABUN CAIR DARI CPO  
DENGAN KAPASITAS 13000 TON/TAHUN**

**OLEH :**

**ELZALDI NADEWIR SAL  
0910017411006**

*Sidang Tugas Akhir Sarjana Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri  
Universitas Bung Hatta dengan Team Penguji :*

- 1. Ellyta Sari, ST., MT** .....)
- 2. Dr. Mulyazmi, ST., MT** .....)
- 3. Ir. Elmi Sundari, MT** .....)
- 4. Dr. Maria Ulfah, MT** .....)

**LEMBARAN REVISI TUGAS AKHIR**

**PRA RANCANGAN PABRIK SABUN CAIR DARI CPO  
DENGAN KAPASITAS 13000 TON/TAHUN**

**OLEH :**

**ELZALDI NADEWIR SAL  
0910017411006**

*Sidang Tugas Akhir Sarjana Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri  
Universitas Bung Hatta dengan Team Penguji :*

1. **Ellyta Sari, ST., MT** .....)
2. **Dr. Mulyazmi, ST., MT** .....)
3. **Ir. Elmi Sundari, MT** .....)
4. **Dr. Maria Ulfah, MT** .....)

**LEMBARAN PENGESAHAN**  
**TUGAS AKHIR**

**PRA RANCANGAN PABRIK SABUN CAIR DARI CPO**  
**DENGAN KAPASITAS 13000 TON/TAHUN**

**OLEH :**

**ELZALDI NADEWIRSA**  
**0910017411006**

Disetujui Oleh :

Pembimbing I

Pembimbing II

**Pasymi, ST., MT**

**Ellyta Sari, ST., MT**

Diketahui Oleh :

Fakultas Teknologi Industri  
Dekan,

Jurusan Teknik Kimia  
Ketua,

**Drs. Mulyanef, ST., M.Sc**

**Dr. Eng. Reni Desmiarti, MT**

## INTISARI

Pra rancangan pabrik Sabun Cair dari CPO kapasitas 13000 ton/tahun dengan masa kerja operasi 330 hari per tahun. . Pabrik direncanakan berdiri pada tahun 2020 yang beralokasi di Dumai, Riau. Bentuk perusahaan adalah Perseroan Terbatas dengan Struktur organisasi “*garis dan staf*” dan mempekerjakan karyawan sebanyak 123 orang. Hasil analisa Ekonomi Pra rancangan pabrik Sabun Cair dari CPO yang telah dihitung diperoleh sebagai berikut:

- Umur pabrik : 10 tahun
- Massa konstruksi : 2 tahun
- *Fixed Capital Investment* : US \$ 8908655,733
- *Working Capital Investment* : US \$ 1572115,717
- *Total Capital Investment (TCI)* : US \$ 1048077,4471
- *Total Production Cost* : US \$ **48129738,3980**
- *Selling Price* : US \$ 61083910,8
- *Rate of Return* : 86,52 %
- *Pay out Time* : 1 tahun 8 bulan
- *Break Even Point* : 50,67 %

## KATA PENGANTAR

Puji syukur penulis ucapkan kehadirat Allah SWT atas berkat rahmat dan karuniannya penulis dapat menyelesaikan Tugas Akhir Sarjana Teknik Kimia yang berjudul **“Pra Rancangan Pabrik Sabun Cair Dari CPO Kapasitas 13000 Ton/Tahun”**.

Tugas akhir ini merupakan salah satu syarat memperoleh gelar sarjana Teknik Kimia, Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta Padang. Dalam melakukan penyusunan tugas akhir ini penulis telah banyak mendapat bantuan serta bimbingan berbagai pihak, maka pada kesempatan ini penulis mengucapkan terima kasih:

1. Bapak Drs. Mulyanef, ST., M.Sc selaku Dekan Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta Padang.
2. Bapak Pasymi, ST,MT selaku Pembimbing I.
3. Ibu Ellyta Sari, ST, MT selaku Pembimbing II.
4. Ibu Dr. Eng Reni Desmiarti, MT selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta.
5. Kepada orang tua dan semua saudaraku yang telah banyak memberikan dukungan moril maupun material, dan semangat kepada penulis.
6. Rekan – rekan Teknik Kimia dan semua pihak terkait sehingga selesainya penulisan laporan ini.

Penulis sadar penyusunan laporan ini masih belum sempurna, oleh karena itu penulis mengharapkan kritik dan saran yang membangun demi kesempurnaan laporan ini. Akhir kata semoga laporan tugas akhir ini bermanfaat bagi kita semua.

Padang,              Februari 2015

Penulis

## DAFTAR ISI

### **LEMBARAN PENGESAHAN**

### **KATA PEGANTAR**

### **INTI SARI**

<b>DAFTAR ISI.....</b>	i
<b>DAFTAR TABEL .....</b>	v
<b>DAFTAR GAMBAR .....</b>	viii
<b>DAFTAR LAMPIRAN.....</b>	ix
<b>BAB I PENDAHULUAN.....</b>	1
1.1 Latar Belakang.....	1
1.2 Kapasitas Rancangan .....	2
1.3 Lokasi Pabrik .....	3
<b>BAB II TINJAUAN PUSTAKA.....</b>	7
2.1 Tinjauan Umum.....	7
2.1.1 Pengertian minyak dan lemak .....	7
2.1.2 Sifat Fisika dan Kimia Minyak dan Lemak.....	8
2.2 Sabun .....	12
2.3 Tinjauan Proses .....	14
2.3.1 Proses Saponifikasi Trigliserida.....	14
2.3.2 Proses Netralisai Asam Lemak.....	14
2.3.3 Proses Saponifikasi Metil Ester Asam lemak.....	15
2.4 Pemilihan Proses .....	16

2.5	Sifat Fisik dan Kimia.....	16
2.5.1	Bahan Baku Utama .....	17
2.5.1.1	Minyak Kelapa Sawit (CPO).....	17
2.5.2	Bahan Baku Penunjang.....	18
2.6	Spesifikasi Bahan Baku dan Produk.....	22
2.6.1	Spesifikasi Bahan Baku .....	22
2.6.2	Spesifikasi Produk.....	24
<b>BAB III</b>	<b>DESKRIPSI PROSES.....</b>	<b>25</b>
3.1	Tahapan Proses dan Blok Diagram .....	25
3.2	Deskripsi Proses .....	26
3.2.1	Tahap PersiapanBahan Baku .....	26
3.2.2	Tahap Reaksi Saponifikasi .....	28
<b>BAB IV</b>	<b>NERACA MASA DAN NERACA ENERGI .....</b>	<b>30</b>
4.1	Neraca Massa.....	30
4.2	Neraca Energi .....	36
<b>BAB V</b>	<b>UTILITAS .....</b>	<b>40</b>
<b>BAB VI</b>	<b>SPESIFIKASI PERALATAN.....</b>	<b>44</b>
6.1	Spesifikasi Peralatan Proses .....	44
6.2	Spesifikasi Peralatan Utilitas .....	58
<b>BAB VII</b>	<b>TATA LETAK PABRIK DAN INSTRUMEN .....</b>	<b>64</b>
7.1	Tata LetakPabrik.....	64
7.2	Instrumentasi .....	65
7.2.1	Pemilihan Alat Instrumentasi .....	66

7.2.2 Jenis – Jenis Instrumen .....	67
7.3 Keselamatan Kerja.....	68
<b>BAB VIII ORGANISASI PERUSAHAAN.....</b>	<b>74</b>
8.1 Bentuk Perusahaan .....	74
8.2 Struktur Organisasi.....	75
8.3 Tugas dan Wewenang.....	75
8.4 Sistem Kepegawaian dan Sistem Gaji.....	80
8.4.1 Sistem Kerja.....	80
8.4.2 Waktu Kerja Karyawan Non-Shift .....	81
8.4.3 Waktu Kerja Karyawan Shift.....	81
8.5 Jumlah Karyawan .....	81
8.6 Kesejahteraan Sosial Karyawan .....	82
<b>BAB IX ANALISIS EKONOMI.....</b>	<b>85</b>
9.1 Modal yang Ditanamkan .....	85
9.2 Biaya Produksi.....	86
9.3 Analisa Kelayakan Pabrik .....	86
9.3.1 Laba Kotor dan Laba Bersih.....	87
9.3.2 Rate Of Investmet (ROI) .....	87
9.3.3 Pay Out Time.....	87
9.3.4 Break Event Point.....	87
<b>BAB X KESIMPULAN DAN SARAN .....</b>	<b>88</b>
10.1 Kesimpulan.....	88
10.2 Saran.....	88

**DAFTAR PUSTAKA**

**LAMPIRAN A. PERHITUNGAN NERACA MASSA**

**LAMPIRAN B. PERHITUNGAN NERACA ENERGI**

**LAMPIRAN C. PERHITUNGAN SPESIFIKASI PERALATAN**

**LAMPIRAN D. PERHITUNGAN SPESIFIKASI UTILITAS**

**LAMPIRAN E. PERHITUNGAN ANALISA EKONOMI**

## **DAFTAR GAMBAR**

Gambar 1.1 Grafik Produksi CPO Di Indonesia .....	2
Ganbar 1.2 Peta Kota Dumai .....	5
Gambar 2.1 Struktur Trigliserida .....	7
Gambar 3.1 Diagram Alir Pembuatan Sabun .....	25
Gambar 7.1 Tata Letak Lingkungan Pabrik .....	72
Gambar 7.2 Tata Letak Alat Pabrik .....	72
Gambar 8.1 Struktur Organisasi .....	84

## **DAFTAR LAMPIRAN**

LAMPIRAN A Perhitungan Neraca Massa .....	LA-1
LAMPIRAN B Perhitungan Neraca Energi .....	LB-1
LAMPIRAN C Perhitungan Spesifikasi Peralatan .....	LC-1
LAMPIRAN D Perhitungan Unit Utilitas .....	LC-1
LAMPIRAN D Perhitungan Analisa Ekonomi .....	LD-1

## **DAFTAR TABEL**

Tabel 1.1 Ketersediaan Minyak Kelapa Sawit Di Indonesia .....	2
Tabel 1.2 Analisa SWOT .....	3
Tabel 2.1 Titik Didih Dan Titik Cair Asam-Asam Jenuh Dari Minyak.....	9
Tabel 2.2 Sifat Fisika Cpo .....	17
Tabel 2.3 Sifatfisika Asam Pospat.....	18
Tabel 2.4 Sifatfisika Bleaching Earth.....	19
Tabel 2.5 Spesifikasi CPO.....	22
Tabel 2.6 Spesifikasi KOH.....	23
Tabel 2.7 Komposisi Bleaching Earth.....	23
Tabel 2.8 Komposisi Sereh Wangi.....	23
Table 2.9 Spesifikasi Sabun .....	24
Table 2.10 Spesifikasi Gliserol.....	24
Tabel 4.1 Neraca Massa Tangki Degumming Dan Bleaching.....	31
Tabel 4.2 Neraca Massa Niagara Filter.....	31
Tabel 4.3 Neraca Massa Tangki Deodorizer .....	32
Tabel 4.4 Neraca Massa Tangki Pelarutan KOH .....	33
Tabel 4.5 Neraca Massa Tangki Penampungan RBDPO .....	33
Tabel 4.6 Neraca Massa Tangki Reaktor .....	34
Tabel 4.7 Neraca Massa Separator .....	34
Tabel 4.8 Neraca Massa Tangki Produk Bawah Separator .....	35
Tabel 4.9 Neraca Massa Tangki Pencampuran .....	35
Tabel 4.10 Neraca Energi Storage Tank .....	37
Tabel 4.11 Neraca Energi HE.....	37
Tabel 4.12 Neraca Energi DBMT .....	37
Tabel 4.13 Neraca Energi Filtrat Tank.....	37
Tabel 4.14 Neraca Energi Deodorizer Tank.....	38
Tabel 4.15 Neraca Energi Coller PFAD.....	38
Tabel 4.16 Neraca Energi Coller RBDPO.....	38
Tabel 4.17 Neraca Energi KOH Tank.....	38
Tabel 4.18 Neraca Energi Reaktor .....	39

Tabel 4.19 Neraca Energi Reaktor .....	39
Tabel 5.1 Ambang Batas Kandungan Unsur Atau Senyawa Kimia Dalam Badan Air Bagi Kesehatan Manusia .....	42
Tabel. 6.1.1 Spesifikasi <i>Storage Tank</i> CPO .....	44
Tabel. 6.1.2 Spesifikasi <i>Storage Tank</i> H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> .....	45
Tabel. 6.1.3 Spesifikasi <i>Storage Tank Bleaching Earth)</i> .....	45
Tabel. 6.1.4 Spesifikasi Heater.....	46
Tabel. 6.1.5 Spesifikasi Pompa .....	46
Tabel. 6.1.6. Spesifikasi DBMT .....	46
Tabel. 6.1.7. Spesifikasi Pompa .....	47
Tabel. 6.1.8. Spesifikasi Niagara Filter .....	47
Tabel. 6.1.9. Spesifikasi Spent Earth Tank .....	48
Tabel. 6.1.10 Spesifikasi Pompa .....	48
Tabel. 6.1.11 Spesifikasi Fitrat Tank.....	49
Tabel. 6.1.12 Spesifikasi Pompa .....	49
Tabel. 6.1.13 Spesifikasi Tangki Deodorizer .....	49
Tabel. 6.1.14. Spesifikasi Cooler PFAD .....	50
Tabel. 6.1.15 Spesifikasi Tangki PFAD .....	50
Tabel. 6.1.16. Spesifikasi Pompa .....	51
Tabel. 6.1.17. Spesifikasi Cooler RBDPO .....	51
Tabel. 6.1.18. Spesifikasi Tangki RBDPO.....	51
Tabel. 6.1.19. Spesifikasi Pompa .....	52
Tabel 6.1.20 Spesifikasi Gudang KOH .....	52
Tabel 6.1.21 Spesifikasi Bucket Elevator.....	52
Tabel 6.1.22 Spesifikasi Tangki Pelarutan .....	53
Tabel 6.1.23 Spesifikasi Pompa .....	53
Tabel 6.1.24 Spesifikasi Reactor .....	54
Tabel 6.1.25 Spesifikasi Cooler.....	54
Tabel 6.1.26 Spesifikasi Pompa .....	55
Tabel 6.1.27 Spesifikasi Decanter .....	55
Tabel 6.1.28 Spesifikasi Pompa .....	55
Tabel 6.1.29 Spesifikasi Tagki Penampungan .....	56
Tabel 6.1.30 Spesifikasi Pompa .....	56

Tabel 6.1.31 Spesifikasi Tangki Pencampuran .....	57
Tabel 6.1.32 Spesifikasi Pompa .....	57
Tabel 6.1.33 Spesifikasi Tangki Penampungan .....	58
Tabel 6.2.1 Spesifikasi Bak Penampung .....	58
Tabel 6.2.2 Spesifikasi Pompa .....	59
Tabel 6.2.3 Spesifikasi Softener Tank.....	59
Tabel 6.2.4 Spesifikasi Pompa .....	59
Tabel 6.2.5 Spesifikasi Tangki Air Demin .....	60
Tabel 6.2.6 Spesifikasi Pompa .....	60
Tabel 6.2.7 Spesifikasi Cooling Tower .....	60
Tabel 6.2.8 Spesifikasi Pompa .....	61
Tabel 6.2.9 Spesifikasi Pompa .....	61
Tabel 6.2.10 Spesifikasi Pompa .....	62
Tabel 6.2.11 Spesifikasi Daerator .....	62
Tabel 6.2.12 Spesifikasi Pompa .....	62
Tabel 6.2.13 Spesifikasi Boiler .....	63
Tabel 6.2.14 Spesifikasi Pompa .....	63
Tabel 8.1 Waktu Kerja Karyawan Non-Shift.....	81
Tabel 8.2 Jumlah Karyawan Menurut Jabatan .....	81

# **BAB I**

## **PENDAHULUAN**

### **1.1 Latar Belakang**

Pada dasarnya, pengolahan kelapa sawit merupakan suatu proses terhadap tandan buah segar (TBS) menjadi CPO yang berwarna kuning dan minyak inti sawit (palm kernel oil/PKO) yang jernih. CPO dan PKO banyak digunakan sebagai bahan industri pangan (minyak goreng dan margarin), industri sabun (bahan penghasil busa), industri baja (bahan pelumas), industri tekstil, kosmetik, dan sebagai bahan bakar alternatif (biodiesel). CPO juga dapat diolah menjadi bahan kimia, seperti methyl ester, asam lemak (fatty acid), dan gliserin (glycerine). Di Indonesia, turunan produk CPO banyak digunakan industri pangan berupa minyak goreng, margarin, shortening, dan vegetable ghee.

Salah satu bahan baku untuk pembuatan sabun adalah minyak kelapa sawit (CPO). Peningkatan produksi minyak kelapa sawit dan ekspor di Indonesia terus meningkat. Hal ini membuktikan bahwa ketersediaan minyak kelapa sawit (CPO) di Indonesia melimpah sehingga membutuhkan pengembangan sektor industri yang mengolah minyak kelapa sawit menjadi bahan yang memiliki nilai ekonomi lebih tinggi sehingga harga jual minyak kelapa meningkat yang berdampak pemasukan pada peningkatan pendapatan negara.

Sabun merupakan salah satu jenis pembersih yang terbuat dari minyak ataupun lemak alami yang mempunyai struktur bipolar. Bagian kepala bersifat hidrofilik dan bagian ekor bersifat hidrofobik, karena sifat inilah sabun mampu mengangkat kotoran dari dalam air. Selain itu beberapa jenis sabun, seperti sabun mandi ataupun sabun pembersih wajah mengandung gliserin yang bisa melembabkan dan melembutkan kulit.

Industri sabun merupakan industri yang berkembang cukup baik di Indonesia dengan inovasi dan kreasi yang sangat menakjubkan, hal ini ditandai dari beranekaragam bentuk sabun yang beredar di pasaran, seperti sabun padat biasa, sabun cair, sabun transparan dan sabun yang menggunakan scrub.

## 1.2 Kapasitas Rancangan

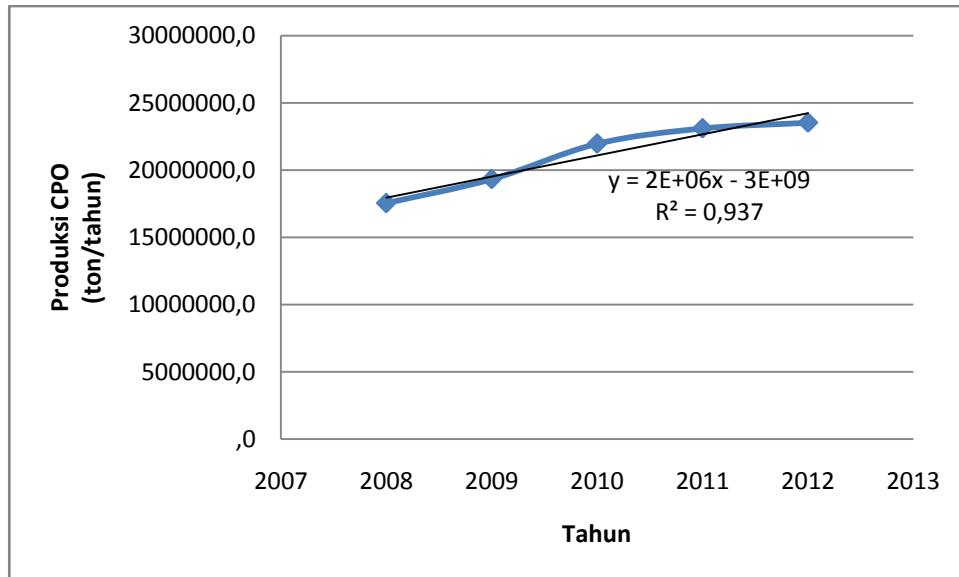
Untuk menentukan kapasitas produksi suatu pabrik diperlukan sebagai antisipasi terhadap kebutuhan akan pasokan bahan baku. Salah satu sumber dari minyak yang digunakan untuk memproduksi sabun cair adalah minyak CPO, mengingat ketersediaan dari minyak ini yang melimpah di Indonesia yang dapat dilihat pada Tabel 1.1.

**Tabel 1.1 Ketersediaan Minyak Kelapa Sawit (CPO) di Indonesia**

No	Tahun	Produksi CPO (ton/tahun)
1	2008	17.539.788
2	2009	19.324.294
3	2010	21.958.120
4	2011	23.096.541
5	2012	23.521.071

Sumber : Direktorat Jenderal Perkebunan tahun 2012

Dari Tabel 1.1 dapat ditentukan grafik produksi CPO sawit sebagai bahan baku pembuatan sabun yang dapat dilihat pada Gambar 1.1.



**Gambar 1.1** Grafik produksi CPO di Indonesia

Dari Gambar 1.1 diperoleh persamaan  $y = 2E+06x - 3E+09$ , sehingga dapat diperkirakan produksi CPO di Indonesia pada tahun 2020 sebesar 1.040 juta ton/tahun, sementara untuk memenuhi kebutuhan dalam negeri hanya 60%

dari produksi yang ada maka kebutuhan dalam negeri diperkirakan 624 juta ton/tahun pada tahun tersebut.

Dengan pertimbangan ketersediaan bahan baku maka kapasitas produksi yang diolah sebesar 13000 ton/tahun.

### 1.3 Lokasi Pabrik

Lokasi pabrik merupakan salah satu faktor yang menentukan perkembangan dan kemajuan pabrik. Dengan melihat berbagai faktor ketersediaan dari minyak kelapa sawit yang ada pada wilayah Padang, Sumatera Barat dan Rokan Hilir, Riau maka perencanaan pembangunan pabrik gliserol dari CPO mengacu pada pemilihan lokasi di atas.

Karena beragaman lokasi tersebut maka dilakukan pemilihan lokasi dengan analisa SWOT ( Strength, Weakness, Opportunities dan Threat). Hasil analisa SWOT dapat diamati pada Tabel 1.2

Tabel 1.2 Analisa SWOT

No	Lokasi	Variabel	Internal		Eksternal	
			Strength (kekuatan)	Weakness (kelemahan)	Opportunities (keuntungan)	Threat (tantangan)
1.	Padang	<ul style="list-style-type: none"><li>• Bahan baku</li><li>• Pemasaran</li><li>• Utilitas</li><li>• SDM</li></ul>	<ul style="list-style-type: none"><li>• Dekat dengan bahan baku pabrik CPO</li><li>• Transportasi darat</li><li>• Transportasi Laut</li><li>• Utilitas dapat menggunakan air dari sungai lubuak minturun dan listrik dari PLN.</li><li>• SDM yang berkualitas bisa didapat dari SDM Universitas yang ada diprovinsi</li></ul>	<ul style="list-style-type: none"><li>• Sangat sedikit target pemasaran</li></ul>	<ul style="list-style-type: none"><li>• Dekat dengan Pertamina Bungus</li></ul>	

		<ul style="list-style-type: none"> <li>• Kondisi Daerah</li> </ul>	Sumatera Barat	<ul style="list-style-type: none"> <li>• Rawan bencana alam seperti: gempa bumi, dan tsunami</li> </ul>		<ul style="list-style-type: none"> <li>• Kondisi jalan yang berbukit dari bahan baku</li> </ul>
2.	Dumai, Riau	<ul style="list-style-type: none"> <li>• Bahan baku</li> <li>• Pemasaran</li> <li>• Utilitas</li> <li>• SDM</li> <li>• Kondisi Daerah</li> </ul>	<ul style="list-style-type: none"> <li>• Dekat dengan bahan baku pabrik CPO</li> <li>• Transportasi darat</li> <li>• Transportasi Laut</li> <li>• Utilitas dapat bekerja sama dengan pabrik pelayanan jasa yang lain karena berada di kawasan Industri</li> <li>• SDM yang berkualitas bisa didapat dari SDM Universitas yang ada di Provinsi Riau dan propinsi tetangga</li> </ul>	<ul style="list-style-type: none"> <li>• Jauh bencana alam seperti: gempa bumi, dan tsunami</li> </ul>	<ul style="list-style-type: none"> <li>• Dekat dengan daerah pemasaran</li> </ul>	



**Gambar 1.2.** Peta Kota Dumai

Berdasarkan tabel 1.2, maka Pra rancangan pabrik ini direncanakan akan didirikan di Dumai, Propinsi Riau yang terlihat pada Gambar 1.2. Dasar pertimbangan dalam pemilihan lokasi ini adalah :

1. Sumber bahan baku

Bahan baku CPO berasal dari kelapa sawit yang diperoleh dari perkebunan sawit rakyat dan perusahaan pengolahan CPO yang ada di sekitar Pabrik yang di suplai dari PT WINA telah mampu mengolah CPO sebesar 4.100 MT/harinya.

2. Tenaga kerja

Kebutuhan tenaga kerja mudah diperoleh dari penduduk yang bermukim disekitar pabrik dan orang-rang yang merantau kesana, karena daerah tersebut sudah merupakan daerah industri.

### 3. Utilitas

Utilitas merupakan sarana pendukung utama di pabrik, utilitas yang digunakan adalah air yang berasal dari PT.Pertamina, PT. Pelindo dan PDAM Tirta Dumai yang berada di sekitar pabrik dan kebutuhan listrik berasal dari PLN.

### 4. Transportasi

Lokasi yang dipilih dalam rancang pabrik ini dekat dengan kawasan industri pengolahan kelapa sawit serta didukung oleh transportasi darat untuk pembelian bahan baku dan pemasaran produk.

### 5. Pemasaran

Pemasaran Produk ini akan dipasarkan untuk memenuhi keperluan dalam negeri dan didukung oleh transportasi yang memadai melalui angkutan darat dan laut (pelabuhan dumai).