

SKRIPSI

PRA RANCANGAN PABRIK PULP DARI KAYU AKASIA DENGAN PROSES KRAFT KAPASITAS 50.000 TON/TAHUN



Novita Sari (1110017411006)

*Sebagai Salah Satu Syarat Untuk Meraih Gelar Sarjana Pada
Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta*

UNIVERSITAS BUNG HATTA

APRIL 2016

KATA PENGANTAR

Assalamualaikum Wr. Wb.

Puji dan syukur penulis ucapkan kehadiran Allah SWT, karena telah memberikan kesempatan kepada kita untuk dapat menuntut ilmu di muka bumi ini, sehingga pada kesempatan ini berkat keridha'an dan bantuan-Nya penulis telah menyelesaikan tugas akhir yang berjudul **Pra Rancangan Pabrik Pulp Dari Kayu Akasia Dengan Proses Kraft Kapasitas 50.000 ton/tahun.**

Adapun tujuan penuliasn tugas akhir ini adalah dalam rangka memenuhi salah satu syarat akademis untuk menyelesaikan pendidikan di Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta.

Pembuatan tugas akhir ini tidak terlepas dari dukungan dan bantuan dari berbagai pihak. Untuk itu, penulis mengucapkan terima kasih yang sebesar-besarnya kepada :

1. Orang tua penulis (Ayah, Ibu, Papa, Bunda) dan keluarga yang tak henti-hentinya memberikan dukungan kepada penulis baik moril maupun materil.
2. Bapak Drs. Mulyanef, ST., M.Sc., selaku Dekan Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta Padang.
3. Ibu Dr. Eng. Reni Desmiarti, ST., MT., selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia Universitas Bung Hatta Padang sekaligus pembimbing I yang telah memberikan arahan dan membagi pengetahuannya sehingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir ini.
4. Ibu Ellyta Sari ST., MT., selaku Pembimbing II yang telah memberikan arahan dan membagi pengetahuannya hingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir ini.
5. Seluruh dosen Teknik Kimia Universitas Bung Hatta yang telah memberikan ilmu pengetahuannya untuk penyelesaian tugas akhir ini.
6. Kakanda Edison, Muliyani, Syaiful, Fadhlul Rahman, dan Adinda Sri Wahyuni, Nabilah Aulia Fitri, Imelda Febri Z.P atas dukungan moril dan materil kepada penulis dalam pembutan tugas akhir ini.
7. Serta rekan-rekan di Teknik Kimia yang telah meluangkan waktunya untuk berdiskusi dan bertukar pendapat.

Penulis menyadari tugas akhir ini masih jauh dari kesempurnaan meskipun penulis telah berusaha semaksimal mungkin. Oleh karena itu, penulis mengharapkan kritikan dan saran dari pembaca demi perbaikan karya tulis ini. Semoga tugas akhir ini bermanfaat bagi kita semua. Amin.

Wassalamualaikum Wr. Wb.

Padang, Mei 2016

Penulis

KATA PENGANTAR

Assalamualaikum Wr. Wb.

Puji dan syukur penulis ucapkan kehadiran Allah SWT, karena telah memberikan kesempatan kepada kita untuk dapat menuntut ilmu di muka bumi ini, sehingga pada kesempatan ini berkat keridha'an dan bantuan-Nya penulis telah menyelesaikan tugas akhir yang berjudul **Pra Rancangan Pabrik Pulp Dari Kayu Akasia Dengan Proses Kraft Kapasitas 50.000 ton/tahun.**

Adapun tujuan penuliasn tugas akhir ini adalah dalam rangka memenuhi salah satu syarat akademis untuk menyelesaikan pendidikan di Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta.

Pembuatan tugas akhir ini tidak terlepas dari dukungan dan bantuan dari berbagai pihak. Untuk itu, penulis mengucapkan terima kasih yang sebesar-besarnya kepada :

1. Kedua orang tua penulis dan keluarga yang tak henti-hentinya memberikan dukungan kepada penulis baik moril maupun materil.
2. Bapak Drs. Mulyanef, ST., M.Sc., selaku Dekan Fakultas Teknologi Industri Universitas Bung Hatta Padang.
3. Ibu Dr. Eng. Reni Desmiarti, ST., MT., selaku Ketua Jurusan Teknik Kimia Universitas Bung Hatta Padang sekaligus pembimbing I yang telah memberikan arahan dan membagi pengetahuannya sehingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir ini.
4. Ibu Ellyta Sari ST., MT., selaku Pembimbing II yang telah memberikan arahan dan membagi pengetahuannya hingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir ini.
5. Seluruh dosen Teknik Kimia Universitas Bung Hatta yang telah memberikan ilmu pengetahuannya untuk penyelesaian tugas akhir ini.
6. Kakanda Mulyani, Edison, Syaiful, Sri Wahyuni, Fadhlul Rahman, Nabilah Aulia Fitri atas dukungan moril dan materil kepada penulis dalam pembuatan tugas akhir ini.
7. Serta rekan-rekan di Teknik Kimia yang telah meluangkan waktunya untuk berdiskusi dan bertukar pendapat.

Penulis menyadari tugas akhir ini masih jauh dari kesempurnaan meskipun penulis telah berusaha semaksimal mungkin. Oleh karena itu, penulis mengharapkan kritikan dan saran dari pembaca demi perbaikan karya tulis ini. Semoga tugas akhir ini bermanfaat bagi kita semua. Amin.

Wassalamualaikum Wr. Wb.

Padang, Mei 2016

Penulis

INTISARI

Pabrik Pulp dari Kayu Akasia ini dirancang dengan kapasitas produksi 50.000 ton/tahun dengan lokasi pabrik direncanakan di Kabupaten Dharmasraya Kecamatan Pulau Punjung Provinsi Sumatera barat. Pabrik ini beroperasi selama 300 hari per tahun. Proses produksi yang digunakan adalah proses *kraft* dengan mengolah kayu akasia menggunakan larutan *white liquor* (NaOH , Na_2S dan Na_2CO_3). Proses pemasakan pulp berlangsung pada tekanan 8 atm, temperatur 170 °C selama 6 jam. Pabrik ini merupakan perusahaan yang berbentuk Perusahaan Terbatas (PT) dengan struktur organisasi “*line and staff*”, dan mampu menyerap tenaga kerja sebanyak 104 orang. Masa konstruksi pabrik direncanakan selama 5 tahun. Hasil analisa ekonomi pada rancangan pabrik pulp ini menunjukkan bahwa pabrik ini layak didirikan dengan jumlah total investasi yang dibutuhkan sebesar US\$ 26.142.872 yang diperoleh dari pinjaman bank 50 % dan 50 % modal sendiri. Laju pengembalian modal (ROR) sebesar 47 %, waktu pengembalian modal 3 tahun 4 bulan 12 hari dan *Break Event Point* (BEP) sebesar 56%.

DAFTAR ISI

LEMBARAN PENGESAHAN

KATA PENGANTAR

INTI SARI

DAFTAR ISI	i
DAFTAR TABEL	iii
DAFTAR GAMBAR	viii
DAFTAR LAMPIRAN	ix
BAB I. PENDAHULUAN	1
1.1 Latar Belakang	1
1.2 Kapasitas Rancangan	3
1.3 Lokasi Pabrik	5
BAB II. TINJAUAN TEORI	9
2.1 Tinjauan Umum	9
2.2 Tinjauan Proses	12
2.3 Sifat Fisik dan Kimia	15
2.4 Spesifikasi Bahan Baku, Bahan Penunjang dan Produk	21
BAB III. TAHPAPAN DAN DESKRIPSI PROSES	23
3.1 Tahapan Proses dan Blok Diagram	25
3.2 Deskripsi Proses dan Flow Sheet.....	25
BAB IV. NERACA MASSA DAN ENERGI	30
4.1 Neraca Massa	33
4.2 Neraca Energi	45
BAB V. UTILITAS	48
5.1 Unit Penyediaan Listrik	50
5.2 Unit Pengadaan Air	50
BAB VI. SPESIFIKASI PERALATAN	58
6.1 Spesifikasi Peralatan Utama	60
6.2 Spesifikasi Peralatan Utilitas	69
6.3 Tugas Khusus	73

BAB VII. TATA LETAK PABRIK DAN INSTRUMENTASI	87
7.1 Tata Letak Pabrik	87
7.2 Instrumentasi	92
7.3 Keselamatan Kerja	95
BAB VIII. ORGANISASI PERUSAHAAN	98
8.1 Bentuk Perusahaan	98
8.2 Struktur Organisasi	99
8.3 Tugas dan Wewenang	99
8.4 Sistem Kepegawaian dan Sistem Gaji	104
8.5 Sistem Kerja	104
8.6 Jumlah Karyawan	105
8.7 kesejahteraan sosial kariawan	106
BAB IX. ANALISA EKONOMI	109
9.1 <i>Total Capital Investment</i>	109
9.2 Biaya Produksi	110
9.3 Harga Jual	110
9.4 Tinjauan Kelayakan Pabrik	110
BAB X. KESIMPULAN	113
10.1Kesimpulan	113
10.2Saran	113
DAFTAR PUSTAKA	114
LAMPIRAN A. NERACA MASSA	
LAMPIRAN B. NERACA ENERGI	
LAMPIRAN C. SPESIFIKASI PERALATAN DAN UTILITAS	
LAMPIRAN D. PERHITUNGAN ANALISA EKONOMI	

DAFTAR TABEL

Tabel 1.1 Pabrik Penghasil Pulp Di Indonesia Data Tahun 2010-2013	2
Tabel 1.2 Persentase Kadar Komponen Kayu.....	2
Tabel 1.3 Data Produksi, Impor dan Konsumsi Pulp Indonesia	3
Tabel 1.4 Analisa SWOT	5
Tabel 2.1 Komposisi Kayu Akasia	15
Tabel 2.2 Perbandingan Proses Pembuatan Pulp	15
Tabel 2.3 Klasifikasi Proses Pembuatan Pulp Kimia	16
Tabel 2.4 Spesifikasi Kayu Akasia	21
Tabel 2.5 Spesifikasi NaOH	21
Tabel 2.6 Spesifikasi Na ₂ S	22
Tabel 2.7 Spesifikasi CaO	22
Tabel 2.8 Spesifikasi Na ₂ CO ₃	23
Tabel 2.9 Spesifikasi Na ₂ SO ₄	23
Tabel 2.10 Spesifikasi NaOCl	23
Tabel 2.11 Spesifikasi Air Proses	23
Tabel 2.12 Spesifikasi Produk Pulp	24
Tabel 4.1 Bahan Baku Kayu Akasia	33
Tabel 4.2 Neraca Massa Tangki Pelarutan NaOH	33
Tabel 4.3 Neraca Massa Tangki Pelarutan Na ₂ S	34
Tabel 4.4 Neraca Massa <i>Storage Tank White Liquor</i>	34
Tabel 4.5 Neraca Massa <i>Digester</i>	34
Tabel 4.6 Neraca Massa <i>Washer</i> pertama	35
Tabel 4.7 Neraca Massa <i>Washer</i> kedua	35
Tabel 4.8 Neraca Massa <i>Washer</i> ketiga	36
Tabel 4.9 Neraca Massa <i>Vibrating Screen</i>	36
Tabel 4.10 Neraca Massa Tangki Pelarutan NaOCl	37
Tabel 4.11 Neraca Massa pada <i>Bleacher</i>	37

Tabel 4.12 Neraca Massa <i>Washer</i> pertama	38
Tabel 4.13 Neraca Massa <i>Washer kedua</i>	38
Tabel 4.14 Neraca Massa <i>Belt Press Dewatering</i>	39
Tabel 4.15 Neraca Massa pada <i>Drying Cylinder</i>	39
Tabel 4.16 Neraca Massa pada Tangki Filtrat	40
Tabel 4.17 Neraca Massa pada <i>Evaporator</i>	40
Tabel 4.18 Neraca Massa pada Tangki Pelarutan Na ₂ SO ₄	41
Tabel 4.19 Neraca Massa pada <i>Mix Point</i>	41
Tabel 4.20 Neraca Massa pada <i>Furnace</i>	41
Tabel 4.21 Neraca Massa pada <i>Dissolved Tank</i>	42
Tabel 4.22 Neraca Massa pada <i>Clarifier Tank</i>	42
Tabel 4.23 Neraca Massa pada <i>Slaker</i>	43
Tabel 4.24 Neraca Massa pada <i>Recaustisasi</i>	43
Tabel 4.25 Neraca Massa pada <i>Clarifier White Liquor</i>	44
Tabel 4.26 Neraca Energi pada Tangki Pelarutan NaOH	45
Tabel 4.27 Neraca Energi pada Tangki Pelarutan Na ₂ S.....	45
Tabel 4.28 Neraca Energi pada <i>Storage Tank White Liquor</i>	45
Tabel 4.29 Neraca Energi pada <i>Digester</i>	45
Tabel 4.30 Neraca Energi pada <i>Washer</i> pertama.....	46
Table 4.31 Neraca Energi pada <i>Washer</i> kedua	46
Tabel 4.32 Neraca Energi pada <i>Washer ketiga</i>	46
Tabel 4.33 Neraca Energi pada <i>Vibrating Screen</i>	46
Tabel 4.34 Neraca Energi pada Tangki Pelarutan NaOCl	46
Tabel 4.35 Neraca Energi pada <i>Bleacher</i>	47
Tabel 4.36 Neraca Energi pada <i>Washer</i> pertama.....	47
Tabel 4.37 Neraca Energi pada <i>Washer kedua</i>	47
Tabel 4.38 Neraca Energi pada <i>Belt Press Dewatering</i>	47
Tabel 4.39 Neraca Energi pada <i>Drying Cylinder</i>	47
Tabel 4.40 Neraca Energi pada Tangki Filtrat	48

Tabel 4.41 Neraca Energi pada <i>Evaporator</i>	48
Tabel 4.42 Neraca Energi pada Tangki Pelarutan Na ₂ SO ₄	48
Tabel 4.43 Neraca Energi pada <i>Mix Point</i>	48
Tabel 4.44 Neraca Energi pada <i>Furnace</i>	48
Tabel 4.45 Neraca Energi pada <i>Blow Tank</i>	49
Tabel 4.46 Neraca Energi pada <i>Dissolved Tank</i>	49
Tabel 4.47 Neraca Energi pada <i>Clarifier Tank</i>	49
Tabel 4.48 Neraca Energi pada <i>Slaker</i>	49
Tabel 4.49 Neraca Energi pada <i>Recaustisasi</i>	49
Tabel 5.1 Ambang Batas Kandungan Unsur atau Senyawa Kimia dalam Badan Air Bagi Kesehatan Manusia	52
Tabel 5.2 Persyaratan Air Umpan Boiler	54
Tabel 5.3 Kehilangan Efisiensi Termal Akibat Lapisan Kerak pada Boiler	56
Tabel 6.1. Spesifikasi <i>bin feeder</i>	60
Tabel 6.2 Spesifikasi tangki penyimpanan NaOH	60
Tabel 6.3 Spesifikasi tangki penyimpanan Na ₂ CO ₃	61
Tabel 6.4 Spesifikasi tangki penyimpanan Na ₂ S	50
Tabel 6.5 Spesifikasi <i>Mixer</i>	62
Tabel 6.6 Spesifikasi <i>Mixer</i>	62
Tabel 6.7 Spesifikasi <i>Storage tank white liquor</i>	62
Tabel 6.8 Spesifikasi <i>Digester</i>	63
Tabel 6.9 Spesifikasi <i>Washer 1</i>	63
Tabel 6.10 Spesifikasi <i>Washer 2</i>	64
Tabel 6.11 Spesifikasi <i>Washer 3</i>	64
Tabel 6.12 Spesifikasi <i>Mixer NaOCl</i>	65
Tabel 6.14 Spesifikasi <i>Bleacher</i>	65
Tabel 6.15 Spesifikasi <i>Washer 1</i>	66
Tabel 6.16 Spesifikasi <i>Washer 2</i>	66
Tabel 6.17 Spesifikasi <i>Belt press dewatering</i>	66

Tabel 6.18 Spesifikasi <i>Drying drum</i>	67
Tabel 6.19 Spesifikasi <i>Mixer filtrat</i>	67
Tabel 6.20 Spesifikasi Tangki filtrat.....	67
Tabel 6.21 Spesifikasi <i>Evaporator</i>	68
Tabel 6.22 Spesifikasi <i>Mixer Na₂SO₄</i>	68
Tabel 6.23 Spesifikasi <i>Mixing point</i>	68
Tabel 6.24 Spesifikasi Pompa air sungai	69
Tabel 6.25 Spesifikasi Tangki Penampungan air sungai	69
Tabel 6.26 Spesifikasi Pompa mikrofiltrasi	69
Tabel 6.27 Spesifikasi Mikrofiltrasi.....	70
Tabel 6.28 Spesifikasi Pompa air keluaran mikrofiltrasi	70
Tabel 6.29 Spesifikasi Tangki penampungan air sanitasi	71
Tabel 6.30 Spesifikasi Pompa <i>reverse osmosis</i>	71
Tabel 6.31 Spesifikasi <i>Reverse osmosis 1</i>	71
Tabel 6.32 Spesifikasi <i>Reverse osmosis 2</i>	72
Tabel 6.33 Spesifikasi Tangki penampungan air proses	72
Tabel 7.1 Keterangan Tata Letak lingkungan pabrik.....	90
Tabel 7.2 Peralatan Proses Pabrik Beserta Jenis-Jenis Instrument yang Digunakan	94
Tabel 8.1 Waktu Kerja Karyawan <i>Non Shift</i>	105
Tabel 8.2 Karyawan <i>Non Shift</i>	105
Tabel 8.3 Karyawan <i>Shift</i>	106

DAFTAR GAMBAR

Gambar 1.1 Kurva Jumlah Impor Pulp	4
Gambar 1.2 Peta Kabupaten Asahan	8
Gambar 2.1 Struktur Selulosa	10
Gambar 2.2 Struktur Hemiselulosa	11
Gambar 2.3 Struktur Lignin	12
Gambar 2.4 Blok Diagram Pembuatan Pulp Secara Mekanik	13
Gambar 2.5 Blok Diagram Pembuatan Pulp Secara Semikimia	13
Gambar 2.6 Blok Diagram Pembuatan Pulp Secara Kimia	14
Gambar 3.1 Diagram Alir Pembuatan Pulp dari Kayu Akasia	30
Gambar 3.2 Flowsheet Pembuatan Pulp dari Kayu Akasia	31
Gambar 5.1 Blok Diagram Proses Pengolahan Air Sanitasi	53
Gambar 5.2 Lapisan Kerak pada Pipa	55
Gambar 5.3 Blok Diagram Proses Pengolahan Air Proses	56
Gambar 7.1 Tata Letak Lingkungan Pabrik	97
Gambar 7.2 Tata Letak Peralatan Proses	98
Gambar 8.1 Struktur Organisasi Perusahaan	108
Gambar 9.1 Grafik <i>Break Even Point</i> (BEP)	112

BAB I PENDAHULUAN

1.1 Latar Belakang

Dewasa ini penggunaan kertas sudah menjadi gaya hidup bagi semua orang mulai dari kebutuhan surat menyurat, sebagai sarana media informasi (media cetak), kebutuhan pembungkus makanan, dan masih banyak hal lainnya. Menurut Ketua Umum Asosiasi Pulp dan Kertas Indonesia (APKI) Misbahul Huda, Indonesia saat ini tercatat sebagai pemain kesembilan terbesar secara global di industri pulp dan kertas. Untuk kawasan Asia, Indonesia bahkan sudah masuk peringkat tiga (Berita Industri, Kemenperin).

Pertumbuhan kebutuhan kertas di negara-negara berkembang yang sekitar 4,1% per tahun atau lebih tinggi dari pertumbuhan rata-rata yang sebesar 2,1% dan jauh lebih pesat dibanding di negara maju yang hanya 0,5% (Berita Industri, Kemenperin).

Indonesia dengan kawasan hutan tropisnya merupakan salah satu negara penghasil kayu terbesar di dunia, yang sangat berpotensi untuk menjadi negara penghasil pulp dan kertas dalam kapasitas besar. Saat ini kebutuhan pulp semakin meningkat seiring dengan meningkatnya penggunaan kertas, hal ini berdampak pada perkembangan industri-industri yang mengolah pulp tersebut.

Menurut APKI saat ini tercatat sekitar 80 perusahaan pulp & kertas di Indonesia yang masih beroperasi, yang terbagi atas 10 pabrik terpadu pulp & kertas, 67 pabrik kertas dan 3 pabrik pulp dimana kapasitas produksi 7,9 juta ton. Nilai investasi industry pulp mencapai US\$ 16,00 miliar dengan jumlah tenaga kerja yang terlibat langsung sebanyak 178.624 orang serta devisa senilai US\$ 2,817 miliar. Total kapasitas pabrik pulp mencapai 7,9 juta ton per tahun sementara pabrik kertas mencapai 13,9 juta ton per tahun. Pabrik penghasil pulp di Indonesia data tahun 2010-2013 beserta kapasitas produksi dapat dilihat pada Tabel 1.1

Tabel 1.1 Pabrik Penghasil Pulp Di Indonesia Data Tahun 2010-2013

Nama Pabrik	Kapasitas (ton/tahun)
PT Indah Kiat Pulp & Paper Corp	2.300.000
PT Tjiwi Kimia	1.200.000
PT Pindo Deli Pulp & Paper Mills	930.000
PT. Lontar Papyrus Pulp & Paper Industry	1.020.800
PT Riau Andalan Pulp& Paper	2.000.000
PT. Toba Pulp Lestari Tbk	176.000
PT. Aspex Paper	400.000 (sudah tutup)
PT. Tanjung Enim Lestari Pulp & Paper (PT TEL)	500.000

Sumber : Anonim¹, 2011

Pembuatan pulp terbagi atas beberapa proses yaitu proses mekanik, semi mekanik dan kimia. Proses mekanis yang biasa dikenal diantaranya PGW (*Pine Groundwood*), SGW (*Semi Groundwood*). Proses semi kimia merupakan kombinasi antara mekanis dan kimia. Yang termasuk ke dalam proses ini diantaranya CTMP (*Chemi Thermo Mechanical Pulping*), NSSC (*Neutral Sulfite Semicchemical*). Sedangkan yang termasuk proses kimia yaitu Proses *kraft* yang merupakan bagian proses basa dan proses sulfit yang termasuk proses asam. Proses *kraft*, sebagai salah satu proses kimia, selain menghasilkan kertas dengan kualitas baik, tetapi juga mempunyai pengaruh terhadap lingkungan yang sangat besar. Terutama pada proses pembuatan pulp dan proses *bleaching* yang menggunakan bahan kimia yang dapat membahayakan lingkungan.

Pembuatan pulp terbagi atas beberapa proses yaitu proses mekanik, semi mekanik dan kimia. Pembuatan pulp umumnya menggunakan kayu keras karena kadar selulosa yang terdapat pada kayu keras lebih banyak dibanding kayu lunak, disamping itu kadar lignin yang terdapat pada kayu keras lebih sedikit dibanding kayu lunak. Tabel 1.2 memperlihatkan perbandingan persentase kimiawi kayu pada kayu lunak dan kayu keras.

Tabel 1.2 Persentase Kadar Komponen Kayu

No.	Komponen	Soft wood	Hard wood
1	Selulosa	42 %	45 %
2	Hemi selulosa	27 %	30 %
3	Lignin	28 %	20 %
4	Ekstraktif	3 %	3%

Sumber : Suratmadji, T., 1994

Kayu akasia termasuk jenis legum yang tumbuh cepat, tidak memerlukan persyaratan tumbuh yang tinggi dan tidak begitu terpengaruh oleh jenis tanahnya. Pada lahan yang baik, umur 9 tahun kayu ini telah mencapai tinggi 23 meter dengan rata-rata kenaikan diameter 2-3 meter/tahun dengan hasil produksi 415 m³/ha atau rata-rata 46 m³/ha/tahun.

1.2 Kapasitas

Permintaan pulp dan kertas global diramalkan terus tumbuh. Karena itu peran industri pulp dan kertas nasional perlu di dorong dengan sejumlah kebijakan pro industri. Namun peningkatan ini belum mampu memenuhi kebutuhan pulp. Data produksi, impor dan konsumsi pulp di Indonesia dapat dilihat pada Tabel 1.3.

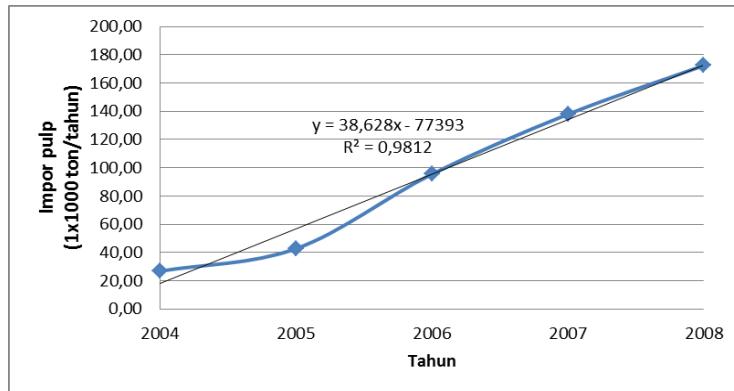
Tabel 1.3 Data Produksi, Impor dan Konsumsi Pulp Indonesia

Tahun	Produksi (Ton)	Impor (Ton)	Konsumsi (Ton)
2004	21.914,358	26.907,839	48.140,126
2005	99.302,373	42.825,561	261.232,149
2006	963.416	95.613,074	1.063.797,169
2007	1.777.500	137.966,059	1.799.771,223
2008	9.930.237,3	172.479,593	10.101.276,890

Sumber : Data BPS HS 4702000000

Berdasarkan Tabel 1.3 kebutuhan konsumen yang besar dan mengalami kenaikan setiap tahunnya tidak sebanding dengan produksi pulp yang dihasilkan. Untuk memenuhi kebutuhan yang terus naik, maka pulp impor adalah jalan penyeimbangan antara kebutuhan dan produksi.

Ditinjau dari data impor yang memenuhi kebutuhan pulp maka akan didirikan sebuah pabrik produksi pulp dengan kapasitas pendirian dapat diamati dari Gambar 1.1.



Gambar 1.1 Impor Pulp (1x1000 Ton)/Tahun

Impor pulp untuk Indonesia pada tahun 2020 dapat ditentukan dengan menggunakan teknik perkiraan dalam perhitungan berdasarkan persamaan korelasi linear yang di peroleh. Dari persamaan pada Gambar 1.1 diperoleh $Y= 38,628x - 77393$, maka untuk tahun 2020 didapatkan kebutuhan impor pulp 635.560 ton/ tahun.

Dari data-data yang telah diperoleh maka kapasitas pabrik yang akan didirikan adalah 7,86 % dari kebutuhan impor pulp sebesar 50.000 ton/tahun. Pabrik ini dirancang dengan mempertimbangkan :

1. Perancangan pabrik pulp ini untuk pendirian satu unit pabrik maka penentuan kapasitas ditinjau dari kebutuhan alat agar alat-alat yang digunakan tidak terlalu besar dan banyak.
2. Estimasi biaya lahan berdasarkan bahan baku yang dibutuhkan.

1.3 Lokasi Pabrik

Pemilihan lokasi pendirian Pabrik Pulp Dari Kayu Akasia dengan kapasitas 50.000 ton/tahun, direncanakan di provinsi Sumatra Barat. Beragamnya Lokasi yang akan dipilih membuat pemilihan lokasi dilakukan dengan analisa SWOT (*Strength, Weakness, Opportunities, Threat*)

Tabel 1.4 Analisa SWOT

No.	Lokasi	Variabel	Internal		Eksternal	
			Strength (Kekuatan)	Weakness (Kelemahan)	Opportunities (Keuntungan)	Threat (Tantangan)
1.	Dharmas raya	• Bahan baku		• Bahan baku ditanam sendiri	• Lahan yang tersedia cukup luas	• Dibuat jalan dari pabrik ke hutan untuk mengangkut bahan baku
		• Pemasaran	• Transportasi darat		• Dekat dengan pabrik hilir	
		• Utilitas	• Dekat dengan sungai batang hari		• Kebutuhan listrik diperoleh dari PLTA Maninjau	• Harus merancang unit utilitas sendiri
		• Tenaga kerja	• Dapat diperoleh dari penduduk yang bermukim di sekitar pabrik			
		• Kondisi daerah	• Cuaca dan iklim di daerah ini relatif stabil			
2.	Solok Selatan	• Bahan baku		• Bahan baku ditanam sendiri	• Lahan yang tersedia cukup luas	• Dibuat jalan dari pabrik ke hutan untuk mengangkut bahan baku
		• Pemasaran	• Transportasi darat			• Memperbaiki jalan yang rusak
		• Utilitas	• Dekat dengan sungai batang hari		• Kebutuhan listrik dapat diperoleh	• Harus merancang unit utilitas sendiri

				dari PLTA Singkarak	
	<ul style="list-style-type: none"> • Tenaga kerja 	<ul style="list-style-type: none"> • Dapat diperoleh dari penduduk yang bermukim di sekitar pabrik 			
	<ul style="list-style-type: none"> • Kondisi daerah 	<ul style="list-style-type: none"> • Cuaca dan iklim di daerah ini relatif stabil • Rawan bencana seperti gempa bumi 			

Pemilihan lokasi ini berdasarkan pada faktor-faktor pertimbangan yang tersedia seperti : transportasi, pemasaran produk, sumber air, pemasok listrik, tenaga kerja dan kondisi wilayah.

- Pemasaran produk

Tinjauan lokasi pemasaran akan berpengaruh pada biaya distribusi produk. Pemasaran pulp ini ditujukan untuk memenuhi kebutuhan pulp yang selama ini ditutupi dengan produk import. Lokasi pemasaran terdekat direncanakan di P.T RAPP pangkalan Kerinci.

- Transportasi

Trasnportasi adalah sarana pendukung utama dalam pendistribusian baik bahan baku maupun produk. Pemilihan lokasi di Dharmasraya, dengan tersedianya transportasi darat dan laut.

- Sumber air

Air merupakan sumber dari kebutuhan unit utilitas dan proses, oleh karena itu harus dipilih lokasi pabrik yang dapat dengan mudah mendapatkan suplai air dalam jumlah besar. Kebutuhan akan air ini bersumber dari Sungai Batang Hari.

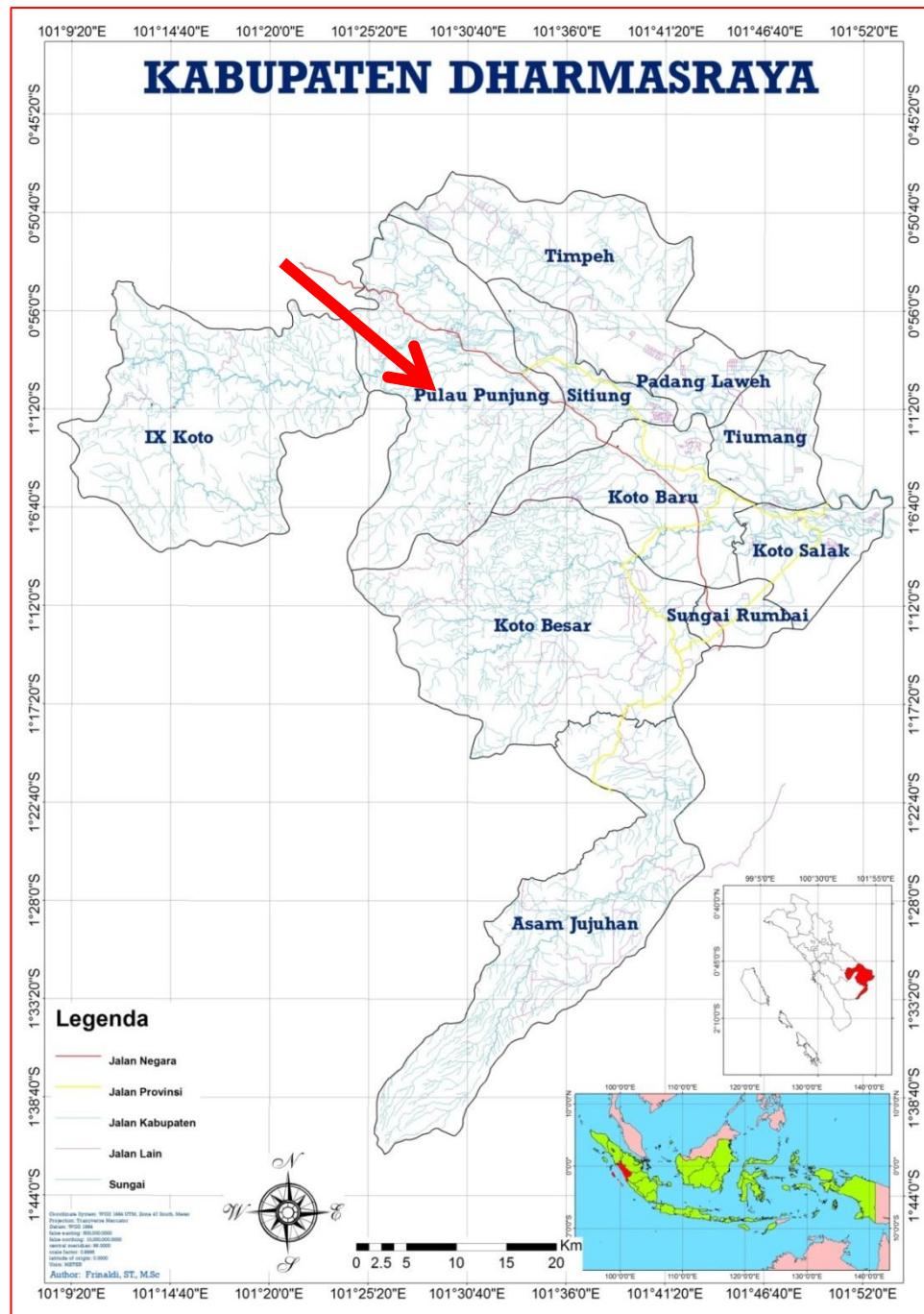
- Tenaga kerja

Pabrik pulp ini membutuhkan tenaga kerja yang jumlahnya relatif cukup banyak, sehingga dapat direkrut dari berbagai instansi baik pendidikan maupun non pendidikan. Pendidikan seperti di Perguruan Tinggi Negeri/Swasta, SMK N/S sederajad, sedangkan non pendidikan seperti dari masyarakat sekitar yang memiliki kemampuan dan pengalaman.

- Kondisi Wilayah

Lokasi pendirian suatu pabrik memperhatikan kondisi lingkungan baik keramahan masyarakat, kecendrungan bencana alam (gempa, longsor, dan banjir), ketersediaaan lahan dan curah hujan.

Dari analisa SWOT pada tabel 1.4 dapat disimpulkan bahwa pemilihan lokasi pabrik yang lebih berpotensi di daerah Sumatera Barat tepatnya di Kecamatan Pulau Punjung, Dharmasraya. Peta lokasi dapat dilihat pada Gambar 1.2.



Gambar 1.2 Peta Lokasi Pendirian Pabrik