

Pombelia p

PERKIRAAN UMUR SIMPAN FLAKE UBI KAYU (Manihot esculenta Crantz) DENGAN MODEL SORPSI ISOTERMIS

KARYA ILMIAH TERTULIS (SKRIPSI)

Diajukan Guna Memenuhi Salah Satu Syarat Untuk
Menyelesaikan Penidikan Program Strata Satu
Jurusan Teknologi Hasil Pertanian
Fakultas Teknologi Pertanian
Universitas Jember

Oleh :

Novi Queniasari

JURUSAN TEKNOLOGI HASIL PERTANIAN FAKULTAS TEKNOLOGI PERTANIAN UNIVERSITAS JEMBER 2004

DOSEN PEMBIMBING:

Dr. Ir. Maryanto, M. Eng (DPU)
Triana Lindriati, ST (DPA I)
Ir. Sih Yuwanti, MP (DPA II)

Diterima oleh:

FAKULTAS TEKNOLOGI PERTANÎAN UNIVERSITAS JEMBER

Sebagai Karya Ilmiah Tertulis (Skripsi)

Dipertahankan pada:

Hari

: Senin

Tanggal

: 21 Juni 2004

Tempat

: Fakultas Teknologi Pertanian

Universitas Jember

Tim Penguji

Keyua

Dr. Ir. Maryanto, M.Eng

NIP. 131 276 660

Anggota I

Triana Lindriati, ST

NIP. 132 207 762

Anggota II

Tuwanti

Ir. Sih Yuwanti, MP

NIP. 132 086 416

PENDIDIMengesahkan

Dekan hakultas, Peknologi Pertanian

H. Biti Hartanti, MS

NIP. 130 350 763

HALAMAN MOTTO

Pelajarilah oleh kamu akan ilmu, sebab mempelajari ilmu itu memeberikan rasa takut kepada Allah, menuntutnya merupakan ibadah, mengulang-ulangnya merupakan tasbih, pembahasannya merupakan jihad, mengajarkannya kepada orang yang belum tahu merupakan sedekah dan menyerahkannya kepada ahlinya merupakan pendekatan diri kepada Allah.

(Riwayat Ibnu Abdil Barr)

Kepuasan terletak pada usaha, bukan pada hasil. Usaha dengan keras adalah kemenangan yang bakiki.

(M. Gandhi)

HALAMAN PERSEMBAHAN

Karya ilmiah ini kupersembahkan kepada :

- Kedua orang tuaku tercinta, Anahanda Sudarmadji dan Ibunda Wahyu Narti terima kasih atas kasih sanang, bimbingan, nasehat, dukungan, serta do'a nang tulus dan iklas buat ananda.
- Saudara-saudara ananda, Mas Zudy & Mbak Hernik, Mbak Renny & Mas Indra dan adik tercinta Lukman, kalian adalah bagian dari bidup ananda.
- © Keponakan ananda, Hilmi dan Ilmi tingkah kalian membuat tante tersenyum.
- Nenek Siti Fatimah do'a dan kasih sayangmu menguatkan langkah ananda.
- (1) Almamater tercinta.

Spesial thanks to:

DAN thanks 4 your love, your support, your days & thanks 4 everything

I wish... our dreams will cometrue

- Sobatku (1) (kuakui curhat sama kamu bikin hatiku lega), lka (makasih ya udah nemenin olah raga pagi), lin (akhirnya Q-ta pulang juga ke LA), Dessy, Lanny & Santy (kebaikkan kalian takkan perna aku lupakan)
- Temen seperjuanganku selama penelitian Yudo & Lukman (makasih ya udah bantuin ngepers), Linda, Sulis & Rani (kapan Q-ta bikin Flake lagi)
- © Temen-2ku dikostan: Mala (makasih ya udah nemenin aku tidur tiap malem), Tina, Vita, Pipit, Ami & Estik (kapan ke warnet lagi) & semua penghuni Meti yang tlah memberikanku keceriaan.
- © Temen-2ku KKN (Ical, Sohib, Yono, Lussy & Sita) kapan Q-ta jalan-jalan lagi.
- © Temen-2 THP & TEP angkatan 2000.

KATA PENGANTAR

Puji syukur Alhamdulillah penulis panjatkan kehadirat Allah S.W.T. yang telah memberikan rahmat dan ridho-Nya sehingga dapat terselesaikannya Karya Ilmiah Tertulis dengan judul "PERKIRAAN UMUR SIMPAN FLAKE UBI KAYU (Manihot esculenta Crantz) DENGAN MODEL SORPSI ISOTERMIS".

Karya Ilmiah Tertulis ini disusun untuk memenuhi salah satu syarat dalam menyelesaikan pendidikan Strata Satu pada Jurusan Teknologi Hasil Pertanian Fakultas Teknologi Pertanian Universitas Jember.

Dalam proses penulisan skripsi ini penulis banyak mendapat bantuan dan fasilitas dari berbagai pihak. Pada kesempatan yang baik ini, dengan penuh rasa hormat dan rendah hati penulis mengucapkan terima kasih yang sebesar-besarnya kepada:

- 1. Ir. Hj. Siti Hartanti, MS., selaku Dekan Fakultas Teknologi Pertanian
- 2. Ir. Susijahadi, MS., selaku Ketua Jurusan Teknologi Hasil Pertanian
- 3. Dr. Ir. Maryanto, M.Eng, selaku Dosen Pembimbing Utama (DPU)
- Triana Lindriati, ST., selaku Dosen Pembimbing Anggota I (DPA I) dan dosen wali yang telah membimbing penulis selama kuliah
- 5. Ir. Sih Yuwanti, MP., selaku Dosen Pembimbing Anggota II (DPA II)
- Bapak-bapak dan ibu-ibu dosen yang telah memberikan tambahan ilmu tak tertulis harganya
- Segenap teknisi labolatorium, Mas Mistar, Mbak Wim, Mbak Ketut, Mbak Sari, Mas Tasor, Mas Dian, Pak Min dan Mbak Widi yang telah banyak membantuku hingga terselesainya naskah skripsi ini
- Segenap karyawan dan karyawati Fakultas Teknologi Pertanian yang telah membantu memperlancar studiku
- Semua pihak yang secara langsung maupun tidak langsung telah membantu kelancaran penulisan Karya Tulis Ilmiah ini.

Penulis menyadari sepenuhnya bahwa dalam penulisan skripsi ini masih banyak kekurangan. Oleh karena itu penulis mengharapkan kritik dan saran yang

bersifat membangun demi kesempurnaan tulisan ini. Semoga tulisan ini dapat bermanfaat kepada penulis khususnya dan masyarakat pada umumnya.

Penulis

Jember, Juni 2004

DAFTAR ISI

HA	ALAMAN JUDUL	i
DC	DSEN PEMBIMBING	ii
HA	ALAMAN PENGESAHAN	iii
HA	ALAMAN MOTTO	iv
HA	ALAMAN PERSEMBAHAN	v
KA	ATA PENGANTAR	vii
DA	AFTAR ISI	ix
DA	AFTAR TABEL	xi
DA	AFTAR GAMBAR	xii
DA	FTAR LAMPIRAN	xiii
RI	NGKASAN	xiv
I.	PENDAHULUAN	
	1.1 Latar Belakang	1
	1.2 Permasalahan	2
	1.3 Tujuan Penelitian	3
	1.4 Manfaat Penelitian	3
n.	TINJAUAN PUSTAKA	
	2.1 Ubi kayu (Manihot esculenta Crantz)	4
	2.2 Koro Pedang	5
	2.3 Flake	5
	2.4 Aktivitas Air	7
	2.5 Sorpsi Isotermik	9
	2.6 Kadar Air Bahan.	11
	2.7 Kadar Air Kesetimbangan	11
	2.7.1 Persamaan Oswin	12
	2.7.2 Persamaan Chung-Pfost	12
	2.7.3 Persamaan Chen-Clayton	13
	2.8 Bahan Pengemas	13

2.8.1 Plastik Polipropilen	13
2.8.2 Plastik Polietilen	14
2.9 Penentuan Umur Simpan	15
III. METODOLOGI PENELITIAN	
3.1 Alat dan Bahan	17
3.1.1 Alat	17
3.1.2 Bahan	17
3.2 Tempat dan Waktu Penelitian	17
3.3 Tahapan Penelitian	17
3.3.1 Pembuatan Flake Ubi Kayu.	17
3.3.2 Penentuan Aktivitas Air (a _w) Bahan	20
3.3.3 Pembuatan kurva Sorpsi Isotermis	20
3.4 Metode Penelitian	21
3.4.1 Penentuan Persamaan Sorpsi Isotermis	21
3.4.2 Penentuan Umur Simpan	22
IV. HASIL DAN PEMBAHASAN	
4.1 Aktivitas Air (a _w) Sampel	24
4.2 Kurva Sorpsi Isotermis	27
4.3 Penentuan Umur Simpan	30
V. KESIMPULAN DAN SARAN	
5.1 Kesimpulan	35
5.2 Saran	35
DAFTAR PUSTAKA	33
LAMBIDAN	

DAFTAR TABEL

Tab	oel Hala	man
1.	Komposisi Kimia Ubi Kayu Per 100 Gram Bahan	4
2.	Komposisi Koro Pedang (Canavalia ensifermis DC) g/ 100 g Bahan yang Dapat Dimakan	5
3,	Komposisi Kimia Flake Jagung Per 100 Gram Bahan	6
4,	Aktivitas Air dari Berbagai Larutan Garam Jenuh pada Suhu 20°, 25° dan 30° C	8
5.	Daya Tembus Plastik Polictilen Terhadap N2, O2, CO2 dan H2O	14
6.	Permeabilitas Uap Air Kemasan Plastik Polietilen dan Polipropilen pada Konsisi Suhu 30 °C	23
7.	Kadar Air Kesetimbangan Flake Ubi Kayu dari Persamaan Oswin	31
8.	Kadar Air Kesetimbangan Flake Ubi Kayu dari Persamaan Chung-Pfost	31
9.	Kadar Air Kesetimbangan Flake Ubi Kayu dari Persamaan Chen-Clayton.	31
10.	Hasil Perhitungan Umur Simpan Flake Ubi Kayu Komposisi 70:30 Pada Kondisi Suhu 30 ± 1°C	32
11.	Hasil Perhitungan Umur Simpan Flake Ubi Kayu Komposisi 75:25 Pada Kondisi Suhu 30 ± 1°C	33
12.	Hasil Perhitungan Umur Simpan Flake Ubi Kayu Komposisi 80:20 Pada Kondisi Suhu 30 ± 1°C	33

DAFTAR GAMBAR

Gar	mbar Hala	man
1.	Hubungan Kecepatan Reaksi dengan Water Activity dalam Bahan Makanan	9
2.	Bentuk Umum Isotherm Sorpsi Air pada Bahan Pangan (Labuza, 1981) dalam Purnomo, 1995	10
3.	Diagran Alir Pembuatan Flake Ubi Kayu	19
4.	Kurva Aktivitas Air (a _w) Flake Ubi Kayu Komposisi 70:30	24
5.	Kurva Aktivitas Air (a _w) Flake Ubi Kayu Komposisi 75:25	24
6.	Kurva Aktivitas Air (a _w) Flake Ubi Kayu Komposisi 80:20	25
7.	Kurva Sorpsi Isotermis Flake Ubi Kayu Komposisi 70:30.	27
8.	Kurva Sorpsi Isotermis Flake Ubi Kayu Komposisi 75:25	28
9.	Kurva Sorpsi Isotermis Flake Ubi Kayu Komposisi 80:20	28

DAFTAR LAMPIRAN

Lam	piran Hala	man
1.	Data Hasil Perhitungan Rata-Rata Kadar Air Awal dan Kadar Air	
2.	Data Hasil Perhitungan Rata-Rata Kadar Air Kesetimbangan	39
3.	Data Rata-Rata Perubahan Berat Sampel Flake Ubi Kayu Pada aw Garam Jenuh Yang Berbeda	40
4.	Penurunan Persamaan Matematis Model Oswin, Chung-Pfost dan Chen-Clayton	41
5.		43
6.	Perhitungan Penentuan Umur Simpan Flake Ubi Kayu	48

"Perkiraan Umur Simpan Flake Ubi Kayu (Manihot esculenta Crantz) dengan Model Sorpsi Isotermis", Novi Qurniasari (001710101112), Jurusan Teknologi Hasil Pertanian Fakultas Teknologi Pertanian Universitas Jember, Dosen Pembimbing: Dr. Ir. Maryanto, M. Eng, Triana Lindriati, ST., dan Ir. Sih Yuwanti, MP.

RINGKASAN

Flake ubi kayu merupakan produk kering yang memiliki kadar air rendah. Flake secara alamiah bersifat higroskopis, karakteristik hidratasi ini pada umumnya digambarkan sebagai kurva sorpsi isotermis yang dapat memberikan gambaran hubungan antara kadar air bahan dan kelembaban relatif seimbang (ERH) ruang tempat penyimpanan atau aktivitas air (a_w) pada suhu tertentu. Sehingga kita bisa menentukan umur simpan suatu produk.

Tujuan penelitian adalah untuk menentukan nilai aktivitas air (aw) dan kurva sorpsi isotermis flake ubi kayu serta umur simpan flake ubi kayu dalam

berbagai jenis bahan pengemas dan RH lingkungan.

Penelitian ini terdiri dari empat tahap. Tahap pertama adalah pembuatan flake ubi kayu, tahap kedua adalah penentuan aktivitas air (a_w) sampel dimana pengukuran a_w sampel dilakukan dengan metode cawan Conway dan garam yang digunakan adalah NaOH (H₂O), MgCl₂.6H₂O, NaBr.2H₂O dan KCl, tahap ketiga adalah pembuatan kurva sorpsi isotermis dan tahap keempat adalah perhitungan umur simpan.

Hasil penelitian menunjukkan bahwa aktivitas air (a_w) flake ubi kayu berkisar 0,21-0,29, dan kurva yang terbentuk adalah sigmoid Kurva sorpsi isotermis flake ubi kayu berbentuk sigmoid (menyerupai huruf S) dan menunjukkan kurva sorpsi isotermis adsorpsi. Sedangkan umur simpan flake ubi kayu paling lama adalah komposisi 75:25 disimpan menggunakan kemasan HDPE pada RH 85% selama 284 hari, sedangkan umur simpan flake ubi kayu paling pendek adalah komposisi 75:25 dan 80:20 disimpan menggunakan kemasan LDPE pada RH 95% selama 21 hari.



1.1 Latar Belakang

Penduduk Indonesia pada tahun 2035 diperkirakan akan bertambah menjadi 2 kali lipat dari jumlahnya sekarang, menjadi ± 400 juta jiwa. Dengan meningkatnya jumlah penduduk maka kebutuhan pangan akan mengalami peningkatan. Oleh karena itu perlu peningkatan pengembangan pangan alternatif. Salah satu alternatif teknologi pengolahan pangan yang mulai populer dimasyarakat adalah flake. Salah satu kelebihan produk flake adalah mempunyai fungsi ganda, yaitu bisa digunakan untuk sarapan pagi, misalnya dicampur dengan air susu, namun dapat juga dianggap sebagai makanan ringan yang bisa dikonsumsi langsung. Flake juga merupakan makanan siap saji yang praktis, mudah dan cepat dalam penyajiannya serta awet. Umumnya bahan dasar yang digunakan dalam pembuatan flake adalah jagung dan gandum, namun tidak menutup kemungkinan penggunaan ubi kayu (Manihot esculenta Crantz).

Indonesia merupakan daerah tropis yang lembab tidak mudah untuk membudidayakan gandum, sehingga Indonesia harus mengimpor gandum dari negara lain. Krisis ekonomi membuat harga gandum terus meningkat, sehingga dalam memenuhi kebutuhan bahan baku pembuatan flake dan jenis pangan lainnya mengalami kesulitan. Salah satu upaya untuk mengatasi masalah ketergantungan terhadap import gandum yaitu perlu dilakukan diversifikasi penggunaan maupun substitusi dengan bahan dasar lain seperti umbi-umbian. Hal ini sesuai dengan program pemerintah khususnya dalam mengatasi masalah kebutuhan dan ketahanan pangan, terutama non-beras.

Ubi kayu merupakan komoditas pertanian yang tumbuh subur di Indonesia. Produksi ubi kayu cukup tinggi, sehingga ubi kayu dapat digunakan sebagai bahan makanan alternatif. Karena ubi kayu mempunyai kandungan protein yang relatif rendah, maka untuk membuat flake perlu adanya upaya untuk memperkaya kandungan proteinnya. Menurut Karyadi dan Muhilal (1985) penambahan kacang-kacangan sebagai sumber protein akan menutup kekurangan

tersebut. Salah satu jenis kacang-kacangan yang dapat digunakan adalah koro pedang.

Koro pedang merupakan tanaman yang mudah dibudidayakan dan dapat tumbuh di lahan yang kering. Tanaman ini sangat toleran terhadap tekstur tanah dan dapat tumbuh di atas tanah yang berpasir atau di atas tanah liat yang keras (Maesan, Van der dan Somaatmadja, 1993). Dipilih koro pedang karena di pasaran mudah didapat, harganya murah dan koro pedang merupakan lagume yang memiliki nutrisi lengkap yaitu protein, lemak, karbohidrat, vitamin dan mineral dengan jumlah yang memadai. Oleh karena itu, koro pedang dapat digunakan dalam pembuatan flake dengan tujuan untuk meningkatkan kandungan gizinya dan memperbaiki karakteristik flake yang dibuat.

Flake ubi kayu merupakan produk kering yang memiliki kadar air rendah. Menurut Winarno et. al.,(1980) pada umumnya pengawetan bahan pangan mempunyai hubungan erat dengan kadar air yang dikandungnya. Oleh karena itu, kadar air sangat berpengaruh terhadap mutu bahan pangan dan umur simpan, dimana hal ini merupakan salah satu sebab mengapa di dalam pengolahan bahan pangan air tersebut sering dikeluarkan atau dikurangi dengan cara penguapan atau pengeringan. Kadar air mempunyai hubungan erat dengan aktivitas air (aw), dimana aktivitas air merupakan jumlah air bebas yang digunakan mikroorganisme untuk pertumbuhannya. Oleh sebab itu, pengetahuan tentang aktivitas air diperlukan untuk mengendalikan perubahan-perubahan dalam bahan pangan baik yang bersifat kimiawi, fisik maupun mikrobiologik, sehingga dapat diproduksikan flake yang awet dan tetap bergizi serta dapat disimpan pada suhu kamar.

Flake secara alamiah bersifat higroskopis, artinya dapat menyerap air dari udara. Karakteristik hidratasi ini pada umumnya digambarkan sebagai kurva sorpsi isotermis yang dapat memberikan gambaran hubungan antara kadar air bahan dan kelembaban relatif seimbang (ERH) ruang tempat penyimpanan atau aktivitas air (a_w) pada suhu tertentu. Dan dari data sorpsi isotermis dengan menggunakan persamaan Oswin dapat dihitung umur simpan suatu produk.

1.2 Permasalahan

Salah satu faktor yang mempengaruhi umur simpan suatu bahan adalah kadar air. Kadar air berhubungan erat dengan aktivitas air dan hubungan keduanya digambarkan dalam kurva sorpsi isotermis. Dengan mengetahui kurva sorpsi isotermis kita dapat menghitung umur simpan suatu bahan berdasarkan kurva sorpsi isotermis.

Pengemasan sangat menentukan umur simpan suatu produk. Salah satu komponen yang paling penting dalam pengemasan adalah jenis bahan pengemas dan RH lingkungan. Dengan mengetahui jenis bahan pengemas dan RH lingkungan yang berbeda suatu bahan pangan dapat mempunyai umur simpan yang berbeda. Karena *flake* ubi kayu merupakan produk baru, maka belum diketahui umur simpannya, sehingga perlu dipelajari perkiraan umur simpan *flake* ubi kayu dalam berbagai jenis bahan pengemas dan RH lingkungan.

1.3 Tujuan Penelitian

- 1. Menentukan nilai aktivitas air (aw) flake ubi kayu.
- Menentukan kurva sorpsi isotermis flake ubi kayu.
- Memperkirakan umur simpan flake ubi kayu dalam berbagai jenis bahan pengemas dan RH lingkungan.

1.4 Manfaat Penelitian

- Memberikan informasi mengenai nilai aktivitas air (a_w) dan kurva sorpsi isotermis flake ubi kayu.
- Memberikan informasi mengenai umur simpan flake ubi kayu dalam berbagai jenis bahan pengemas dan RH lingkungan.



II. TINJAUAN PUSTAKA

2.1 Ubi kayu (Manihot esculenta Crantz)

Ubi kayu (Manihot esculenta Crantz) berasal dari Brazilia. Sebenarnya tanaman ini mulai dibudidayakan di Indonesia sejak abad ke-17. Namun baru memasyarakat tahun 1952, terutama di P. Jawa. Memasyarakatnya ubi kayu di kalangan petani karena dua hal. Pertama, tanaman ini mudah sekali dibudidayakan. Kedua, kandungan karbohidratnya tinggi, sehingga dapat digunakan sebagai bahan makanan pengganti beras terutama ketika musim paceklik (Najiyati dan Danarti, 2000).

Tanaman ubi kayu (Manihot esculenta Crantz) tergolong dalam divisi Spermatophyta, kelas Dicotyledonae, famili Euphorbiaceae, genus Manihot, dengan spesies esculenta dan utilissima dengan berbagai varietas (Suliantari dan Rahayu, 1990).

Komposisi kimia ubi kayu biasanya bervariasi tergantung dari varietas dan faktor luar seperti iklim, kesuburan dan sebagainya. Komposisi kimia ubi kayu dari varietas putih dan kuning dapat dilihat pada Tabel 1.

Tabel 1. Komposisi Kimia Ubi Kayu Per 100 Gram Bahan

Komponen	Jumlah		
	Putih	Kuning	
Karbohidrat (%)	34,7	37,9	
Protein (%)	1,2	0,8	
Lemak (%)	0,3	0,3	
Kalsium (mg/100g)	33	33	
Phospor (mg/100g)	40	40	
Vitamin A (SI)		385	
Air (%)	62.5	60	

Sumber: Suliantari dan Rahayu, 1990.

Ubi kayu termasuk tumbuhan penghasil pati digunakan sebagai sumber karbohidrat. Kadar pati ubi kayu akan sangat dipengaruhi oleh waktu panen. Kadar amilopektin ubi kayu sangat tinggi dan mengandung amilosa 23 % (Tjokroadikoesoemo, 1986).

2.2 Koro Pedang

Koro-koroan adalah biji kering dari polong-polongan (leguminoseae) yang dapat dimakan. Koro-koroan bermanfaat sekali sebagai bahan pangan yang kaya akan protein nabati. Biji polong-polongan dicirikan oleh kandungan proteinnya tinggi berkisar antara 18-35%. Komposisi kimia koro pedang dapat dilihat pada Tabel 2.

Tabel 2. Komposisi Kimia Koro Pedang (Canavalia ensifermis DC)

Koro Pedang	Jumlah per 100 gram bahan		
Protein (g)	-13.42		
Lemak (g)	1.56		
Karbohidrat (g)	62.35		
Air (g)	10		
Abu (g)	12.67		
C I II D D			

Sumber: Van Der Maesen dan Somaatmadja, 1993

Di dalam koro atau tanaman dari keluarga kacang-kacangan pada umumnya terdapat pula beberapa jenis senyawa pengganggu bila dikonsumsi. Kandungan yang disebut sebagai "senyawa antigizi" itu meliputi: tripsin inhibitor, hemaglutinin, polifenol (tanin), asam fitat dan sianida.

Secara umum adanya senyawa antigizi pada koro akan menimbulkan citarasa yang kurang disukai serta mengurangi bioavailabilitas nutrien di dalam tubuh. Untuk itu sebelum koro dikonsumsi maka perlu dilakukan beberapa perlakuan pendahuluan guna menghilangkan atau mengurangi aktivitas senyawa antigizi tersebut yaitu dengan perendaman dengan air, pengupasan kulit dan pengukusan (Suara Merdeka, 2002).

2.3 Flake

Jones dan Amos (1967) menyatakan, karakteristik flake antara lain tipis, cembung, mudah patah dan berwarna coklat keemasan, biasanya digunakan untuk produk siap hidang sarapan pagi. Produk ini biasanya dimakan dengan menuangkan susu segar diatasnya atau dicampur dengan buah kering maupun buah segar, maupun dapat dimakan sebagai makanan ringan (Munarso dan Mujisihono, 1993). Untuk memenuhi selera penyajian flake yang direndam dalam susu maka perlu ditetapkan sifat-sifat produk olahan yang dikehendaki, antara lain

kerenyahan, perubahan selama perendaman dan cita-rasa (Damardjati dan Widowati, 1994).

Flake adalah salah satu produk kering berbentuk bulat, pipih dengan tepi yang tidak beraturan, berkadar air rendah serta mempunyai daya rehidrasi dan terbuat dari bahan utama tepung (Winarno,1992). Flake mempunyai kadar air yang rendah, sehingga umur simpan flake cukup lama. Kadar air flake yang memenuhi persyaratan dari kadar air makanan ringan berbentuk flake yaitu sekitar 3-5% (Wodroof and Bohr, 1975). Kadar air ini tidak merusak senyawa nutrisi yang ada di dalam flake bahkan dengan kadar air yang rendah itu dapat menurunkan aw sehingga pertumbuhan mikroorganisme itu terhambat.

Komposisi kimia makanan siap hidang berbentuk *flake* belum ditentukan standarnya dalam SNI. Salah satu produk *flake* yang terbuat dari tepung jagung yang beredar di Inggris mempunyai komposisi seperti pada Tabel 3.

Tabel 3. Komposisi Kimia Flake Jagung Per 100 Gram Bahan

Komponen	Kadar
Karbohidrat (gram)	80,5
Protein (gram)	8,5
Lemak (gram)	1,4
Air (%)	3,0
Abu (gram)	2,9
Serat kasar (gram)	1,4
Fe (miligram)	0,5
Niacin (miligram)	1,59
Vitamin B1 (miligram)	11,0
Riboflavin (miligram)	14,0
Energi (kkal)	364,0
Cumber Vent 1075	

Sumber: Kent, 1975.

Proses pembuatan flake dari biji-bijian dapat dilakukan pada biji utuh, partikel-partikel besar ataupun tepung. Pembuatan flake dari tepung sereal yang dikombinasikan dengan sedikit air dan dimasak, bahan tersebut dapat dibuat menjadi agregat-agregat kecil atau pelet yang dapat diubah dengan gilingan untuk menghasilkan flake. Flake yang diperoleh kemudian dikeringkan atau dipanggang untuk mengurangi kadar air, menimbulkan aroma dan kadang-kadang untuk menghasilkan efek melembung (puffing) (Muchtadi, 1988). Penggunaan tepung dalam pembuatan flake bertujuan untuk meningkatkan daya rehidrasi yang timbul

akibat adanya pati di dalam tepung yang telah mengalami gelatinisasi (Winarno, 1992).

2.4 Aktivitas Air

Syarief (1993), menyatakan aktivitas air atau Water activity (a_w) adalah jumlah air bebas yang dapat digunakan oleh mikroba uintuk pertumbuhannya. Hukum RAOULT menyatakan bahwa aktivitas air berbanding lurus dengan jumlah mol zat yang terlarut, dan berbanding terbalik dengan jumlah mol pelarut.

$$a_{w} = \frac{n1}{n1 + n2}$$

Dimana: nl = jumlah mol zat terlarut

n2 = jumlah mol pelarut (air)

n1 + n2 = jumlah mol larutan

aktivitas air dapat dinyatakan dengan perbandingan antara tekanan uap air dari larutan (P) dengan tekanan uap air murni (Po) pada suhu yang sama:

$$a_w = \frac{P}{Po}$$

dalam keadaan setimbang, maka

$$a_w = \frac{RHs}{100} = \frac{P}{Ps}$$

dimana: a_w = aktivitas air

RHs = kelembaban relatif dalam keadaan kesetimbangan (%)

Ps = tekanan uap jenuh

Purnomo (1995), menyatakan a_w dari bahan pangan adalah untuk mengukur besarnya air terikat pada bahan pangan atau komponen bahan pangan tersebut, dimana a_w dari bahan pangan cenderung berimbang dengan a_w lingkungan sekitarnya.

Pengukuran aktivitas air (a_w) terhadap suatu bahan pangan sampai saat ini masih berdasarkan pada pengukuran kelembaban relatif setimbang dari bahan tersebut terhadap lingkungannya. Oleh karena itu ekstrapolasi menjadi cara pengukuran yang lebih penting daripada tekniknya.

Pada umumnya pengukuran aw dengan memakai kurva kalibrasi atau peralatan yang dipakai, harus dikalibrasi terlebih dahulu dengan menggunakan larutan garam jenuh. Berbagai jenis garam dan asam dapat digunakan untuk mengontrol aw atau RH kesetimbangan seperti tercantum pada Tabel 4.

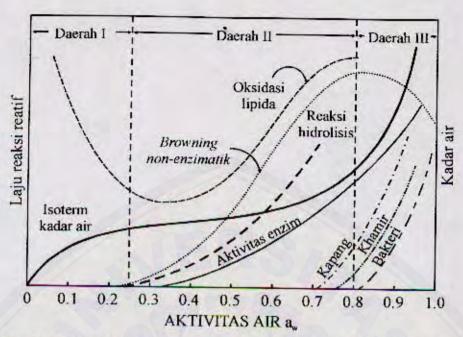
Tabel 4. Aktivitas Air dari Berbagai Larutan Garam Jenuh pada Suhu 20°, 25° dan 30° C

Larutan Jenis Garam Jenuh	20° C	25° C	30° C	
NaOH	0.0698	0.0695	0.0687	
LiCl	0.1140	0.1115	0.1116	
KC ₂ H ₃ O ₂ (1,5 H ₂ O)	0.2310	0.2260	0.2200	
MgCl ₂	0.3030	0.3273	0.3238	
NaI	0.3918	0.3775	0.3625	
$Mg(NO_3)_2$	0.5447	0.5286	0.5133	
KI	0.6986	0.6876	0.6785	
NaNO ₃	0.7513	0.7379	0.7275	
NaCl	0.7542	0.7532	0.7521	
KBr	0.8177	0.8071	+	
KCI	0.8513	0.8432	0.8353	
Na ₂ SO ₄	0.8690	0.8595	0.8640	
K ₂ CrO ₄	0.8660	0.8640	0.8630	
BaCl ₂	0.9069	0.9026	-	
NH ₄ H ₂ PO ₄	0.9220	0.9270	0.9110	
K ₂ SO ₄	0.9720	0.9690	0.9660	
K ₂ Cr ₂ O ₇	0.9793	0.9800	0.9706	

Sumber: Syarief (1980).

Larutan garam jenuh ini mempunyai keuntungan dalam mempertahankan suatu kelembaban yang konstan selama jumlah garam yang ada masih di atas tingkat kejenuhannya. Walaupun demikian, kemurnian garam, luas permukaan cairan dan volume larutan garam jenuh juga penting sekali jika pengukuran yang tepat dikehendaki (Buckle, et. al., 1987).

Aktivitas air mempengaruhi laju reaksi reaktif dari berbagai reaksi kimia maupun pertumbuhan mikroba. Menurut Labuza, 1971 didalam Winarno (1992), ambang batas tingkat aktivitas air (a_w) dalam hubungannya dengan kecepatan reaksi kerusakan. Hubungan kecepatan reaksi dengan water activity dalam bahan makanan dapat dilihat pada Gambar 1.



Gambar 1. Hubungan kecepatan reaksi dengan water activity dalam bahan makanan

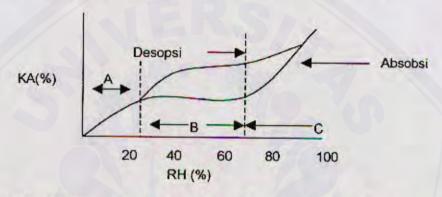
2.5 Sorpsi Isotermik

Secara alamiah, komoditas pertanian baik sebelum maupun sesudah diolah bersifat higroskopis, yaitu dapat menyerap air dari udara sekeliling, dan juga sebaliknya dapat melepaskan sebagian air yang terkandung ke udara. Secara umum sifat-sifat hidratasi ini digambarkan dengan kurva isotermik, yaitu kurva yang menunjukkan hubungan antara kadar air bahan dengan kelembaban relatif kesetimbangan ruang tempat penyimpanan bahan (RHs) atau aktivitas air (aw), pada suhu tertentu (Syarief dan Halid, 1993).

Menurut Adnan (1982), setiap bahan mempunyai kurva isotherm sorpsi lembab yang berbeda. Hal ini berarti bahwa pada aw yang sama dua bahan yang berbeda dapat mempunyai perbedaan kadar air yang besar. Bentuk khas isothermi berbentuk S, makanan yang berkadar air tinggi sampai menengah mempunyai nilai aw yang tinggi dan yang berkadar air sedang sampai rendah berada pada bagian datar dari isothermi (Winarno, 1989).

Kurva Isotermi Sorpsi Lembab (ISL) dapat dibuat dengan mengumpulkan data air seimbang dari kelembaban relatif yang sangat rendah sampai ke kelembaban relatif 100%. Bentuk kurva ISL sering dipengaruhi cara pendekatannya. Kurva desorpsi dimulai pada kadar air yang tinggi, sedangkan sebaliknya seperti tampak pada kurva adsorpsi. Perbedaan kurva tersebut disebabkan karena cara pendekatannya merupakan suatu anomali yang disebut histeresis (Adnan, 1982).

Menurut Purnomo (1995), hubungan besarnya aw dan kadar air dalam bahan pangan pada suhu tertentu digambarkan seperti pada Gambar 2



Gambar 2. Bentuk Umum Isotherm Sorpsi Air pada Bahan Pangan (Labuza, 1981) dalam Purnomo, 1995.

Kurva di atas menunjukkan bahwa bahan pangan yang mempunyai nilai a_w yang sama dapat mempunyai kadar air yang berbeda. Daerah A mempunyai nilai a_w di bawah 0.20 (ERH = 20%), sedang daerah B mempunyai nilai a_w antara 0.20 sampai 0.60 dan daerah C mempunyai nilai a_w di atad 0.60. Ditinjau dari aspek keterikatan air, maka di daerah A, air terdapat dalam bentuk satu lapis (monolayer), dengan molekul air terikat sangat erat. Kadar air bahan pangan di daerah A ini berkisar antara 5%-10%. Di daerah tersebut air sulit sekali diuapkan. Di daerah B air terikat kurang erat dan merupakan lapisan-lapisan. Air yang terdapat dalam daerah ini berperan sebagai pelarut, oleh karena itu aktivitas enzim dan pencoklatan non-enzimatis dapat terjadi. Daerah C disebut juga sebagai daerah kondensasi kapiler. Di daerah ini air terkondensasi pada struktur bahan

pangan hingga kelarutan komponen menjadi lebih sempurna. Keadaan dimana air dalam kondisi bebas ini dapat membantu proses kerusakan (Purnomo, 1995).

Isoterm sorpsi air bahan pangan dapat diperoleh dengan dua cara. Cara pertama: bahan makanan dengan kadar air yang diketahui dibiarkan mencapai kesetimbangan dengan sisa ruang dalam wadah tertentu yang tertutup sangat rapat. Tekanan uap parsial uap airnya diukur dengan manometer, atau RH dari sisa ruang tersebut diukur dengan higrometer listrik, *Point cells*, atau psikrometer rambut. Cara kedua: sampel dalam jumlah kecil diletakkan pada beberapa ruangan yang tetap RH-nya. Setelah kesetimbangan tercapai, kadar air bahan kemudian diukur secara gravimetris atau cara lain. Dengan demikian kita mendapatkan hubungan antara kadar air bahan dan RH dalam keadaan kesetimbangan (Winarno, 1996).

2.6 Kadar Air Bahan

Menurut Syarief (1993), kadar air adalah persentase kandungan air suatu bahan, yang dapat dinyatakan berdasarkan berat basah (wet basis) adalah perbandingan antara berat air di dalam bahan pangan tersebut dengan berat bahan pangan basah atau berdasarkan berat kering (dry basis) adalah perbandingan antara berat air di dalam bahan pangan tersebut dengan berat keringnya. Berat bahan kering adalah berat bahan basah setelah dikurangi dengan berat airnya. (Winarno, 1993).

Menurut Winarno (1992), penetapan kandungan air dapat dilakukan dengan beberapa cara. Hal ini tergantung pada sifat bahannya. Pada umumnya penentuan kadar air dilakukan dengan mengeringkan bahan dalam oven pada suhu 105 - 110° C selama 3 jam atau sampai didapat berat yang konstan. Selisih berat sebelum dan sesudah pengeringan adalah banyaknya air yang diuapkan.

2.7 Kadar Air Kesetimbangan

Jika suatu bahan hasil pertanian dengan kadar air mula-mula tertentu ditempatkan dalam lingkungan dengan suhu dan kelembaban tertentu, maka kadar air bahan tersebut akan berubah sampai mencapai kadar air kesetimbangan antara

air dalam bahan dengan air di udara. Kadar air kesetimbangan (KAK) atau Equilibrium Moisture Content (EMC) adalah keseimbangan antara kadar air bahan dengan subu dan kelembaban udara sekelilingnya (Taib, 1988).

Menurut Brooker, et, al. (1974), kadar air kesetimbangan dipengaruhi oleh kecepatan aliran udara dalam ruang pengering, suhu dan kelembaban nisbi udara, jenis bahan yang dikeringkan serta tingkat kematangan.

Beberapa model persamaan yang dapat digunakan untuk menghitung kadar air kesetimbangan diantaranya :

2.7.1 Persamaan Oswin

Menurut Oswin (1946) dalam Chirife dan Iglessias (1982), dalam menghitungan kadar air kesetimbangan daging sapi selain persamaan BET (Brunaur-Emmet-Teller) dalam Henderson, persamaan Oswin juga dianjurkan dimana persamaannya yaitu:

$$M = c \left(\frac{a_w}{1 - a_w} \right)^n$$

Dimana: M = kadar air kesetimbangan (% bk)

c = konstanta persamaan BET

a_w = aktivitas air

n = konstanta persamaan Oswin

2.7.2 Persamaan Chung-Pfost

Menurut Alibola (1986), model persamaan Chung-Pfost adalah sebagai berikut:

$$M = \frac{-1}{b} \ln \left[\frac{T \ln RH}{-a} \right]$$

Dimana: M = kadar air kesetimbangan (% dry basis)

a,b = parameter dari model persamaan

T = temperatur (°K)

RH = kelembaban relatif

2.7.3 Persamaan Chen-Clayton

Lebih lanjut menurut Ajibola (1986), model persamaan Chen-Clayton adalah sebagai berikut:

$$M = \frac{-1}{cT^d} ln \left[\frac{lnRH}{-aT^b} \right]$$

Dimana: M = kadar air kesetimbangan (%dry basis)

a,b,c,d = parameter dari model persamaan

RH = kelembaban relatif

 $T = temperatur(^{o|}K)$

2.8 Bahan Pengemas

Bahan pengemas dapat dikelompokkan menjadi bahan pengemas yang terbuat dari logam, gelas, plastik dan kertas. Menurut Suprapti (2002), bahan pengemas plastik memiliki keunggulan yaitu daya atau kemampuan melindungi produk dari pengaruh fisik, kimia dan biologis di samping itu juga tidak bereaksi dengan produk yang dikemas.

Ada bermacam-macam jenis pengemas antara lain polietilen, polipropelen dan masing-masing jenis pengemas tersebut mempunyai sifat permeabilitas terhadap gas yang berbeda-beda (Buckle, et.al., 1978).

2.8.1 Plastik Polipropilen

Menurut Prince dan Schwegent (1970), polipropilen mempunyai sifat-sifat tahan sobek, tahan panas, elastis dan permeabel terhadap uap air dan oksigen. Berat jenis polipropilen antara 0.885-0.900; suhu maksimum 190°F- 220°F dan suhu minimum sebesar -60 °F. Plastik polipropilen mempunyai sifat permeabilitas terhadap gas lebih tinggi daripada plastik polietilen densitas tinggi. Permeabilitas polipropilen terhadap oksigen pada suhu 30° C sebesar 23 cm³/cm²/mm/det/cmHg x 10¹0 sedangkan terhadap uap air pada suhu 25° C sebesar 680 cm³/cm²/mm/det/cmHg x 10¹0 (Buckle, et.al., 1978).

Menurut Hanlon (1978), sifat-sifat utama polipropilen antara lain :

1. Ringan, mudah dibentuk, tembus pandang dan jernih dalam bentuk film

- Permiabel gas sedang, tidak baik untuk makanan karena peka terhadap oksigen
- 3. Tahan terhadap asam kuat, basa dan minyak.

2.8.2 Plastik Polietilen

Polietilen adalah salah satu bahan pengemas yang dapat digynakan untuk mengemas bahan pangan. Pada umumnya berupa suatu kantong lentur, kedap air dan tahan terhadap bahan kimia (Purnomo dan Adiono, 1987).

Berdasarkan densitasnya polietilen di bagi menjadi :

- Polietilen Densitas Rendah (LDPE: Low Density Polyethylen)
 Merupakan polietilen yang dihasilkan melalui proses tekanan yang tinggi.
 LDPE adalah bahan yang keras, agak tembus cahaya, mempunyai daya rentang dan daya kembang yang baik, tahan tumbukan dan daya sobek.
 Disamping itu mempunyai ketahanan kimia yang baik sekali, terutama terhadap asam-asam alkali dan larutan morganis, tetapi sensitif terhadap hidrokarbon dan minyak atau lemak.
- Polictilen Densitas Menengah (MDPE: Medium Density Polyethylen)
 Mempunyai sifat lebih kaku daripada LDPE, juga memiliki suhu lebih tinggi.
- Polietilen Densitas Tinggi (LDPE: High Density Polyethylen)
 HDPE ini dihasilkan pada proses dengan suhu tinggi dan tekanan rendah (150-70° C, 10 atm). Polietilen ini memiliki sifat paling kaku daripada LDPE maupun MDPE. Disamping itu juga tahan terhadap suhu tinggi (120° C) sehingga dapat digunakan untuk produk yang disterilisasi.

Daya tembus dari plastik polietilen yang bersifat fleksibel terhadap oksigen, nitrogen, karbondioksida dan uap air dapat dilihat dalam Tabel 5.

Tabel 5. Daya Tembus Plastik Polietilen Terhadap N2, O2, CO2 dan H2O

	Daya tembus (cm ³ /cm ² /mm/det/cmHg) x 10 ¹⁰				
Macam Plastik	N ₂ 30°C	O ₂ 30°C	CO ₂ 30°C	H ₂ O 25°C,90% RH	
Polietilen densitas rendah	19	55	352	800	
Polietilen densitas tinggi	2.7	10.6	35	130	

Sumber: Buckle, et.al (1987).

2.9 Penentuan Umur Simpan

Pada umumnya kualitas dari bahan makanan dan minuman akan berkurang selama dalam masa penyimpanan. Makanan dan minuman tersebut akan berkurang kualitasnya seiring waktu sampai produk tersebut menjadi kadarluarsa. Waktu dari masa produksi sampai produk menjadi kadarluarsa disebut umur simpan (Robertson, 1993).

Menurut Hine (1987), umur simpan adalah periode mulai dari pengemasan produk dan produk tersebut digunakan, sampai menjadi produk sisa yang masih bisa diterima oleh pengguna produk. Sedangkan Institut Teknologi Pangan di USA mempunyai definisi umur simpan sebagai periode mulai masa produksi di pabrik, pembelian pada pengecer, dimana produk dalam keadaan masih baik sesuai syarat-syarat nilai nutrisi, rasa, tekstur dan kenampakan.

Pada umumnya pengujian umur simpan dari produk makanan tersebut dari tiga kategori :

- 1. Pengujian didesain untuk menentukan umur simpan dari produk yang ada;
- Pengujian didesain untuk memelajari pengaruh faktor spesifik dan kombinasi dari faktor-faktor tersebut seperti suhu penyimpanan, bahan pengemas atau zat aditif pada produk simpanan; dan
- Pengujian dilakukan untuk menentukan umur simpan dari bentuk segarnya atau pengembangan produk baru (Robertson, 1993).

Ada beberapa pendekatan dasar untuk menentukan umur simpan dari produk makanan:

- Studi literatur : umur simpan dari sebuah produk yang dihasilkan dianalogkan dengan literatur yang diterbitkan atau dengan data-data diperusahaan.
- Turnover time: rata-rata lamanya waktu dimana produk habis pada saat penyimpanan di pengecer yang didapat dengan memonitor penjualan dari outlet-outlet eceran, dan dari sini umur simpan dapat diperkirakan.
- Studi titik akhir : contoh acak dari produk diperoleh dari outlet-outlet pengecer, dan kemudian diuji di labolatorium untuk menentukan kualitas produk, dari sini perkiraan kelayakan umur simpan dapat diperoleh sejak

produk diekspose pada tekanan lingkungan sebenarnya yang dihadapi selama penggudangan dan pengeceran.

- 4. Accelerated Shelf Life Testing (ASLT): studi laboratorium dilakukan selama kondisi lingkungan yang dipercepat oleh faktor yang diketahui sehingga produk rusak lebih cepat daripada kecepatan normal. Pendekatan secara ASLT antara lain dengan menggunakan model:
 - Model Arrhenius, merupakan suatu model yang digunakan untuk mempresentasikan hubungan antara kecepatan reaksi dan suhu (Robertson, 1993).
 - b. Model sorpsi isotermis, merupakan suatu model dimana terdapat hubungan antara kadar air kesetimbangan makanan dengan kelembaban nisbi kesetimbangannya pada suhu tertentu (Winarno, 1989).

Lebih lanjut menurut Robertson (1993), umur simpan makanan dapat ditentukan dengan menggunakan persamaan Heiss dan Eichner sebagai berikut:

$$\theta_{s} = \frac{\ln \frac{me - mi}{me - mc}}{\frac{P}{X} \cdot \frac{A}{Ws} \cdot \frac{Po}{b}}$$

Dimana:

& = waktu umur simpan (hari)

me = kadar air kesetimbangan produk (% bk)

mi = kadar air awal produk (% bk)

mc = kadar air kritis (% bk)

P/X = permeabilitas uap air kemasan (g/m²mmHg/24 jam)

A = luas permukaan kemasan (m²)

Ws = berat bahan dalam kemasan (g)

Po = tekanan jenuh uap air pada suhu penyimpanan (mmHg)

b = slope dari kurva sorpsi isotermis (yang diasumsikan linier).

III. METODOLOGI PENELITIAN

3.1 Alat dan Bahan

3.1.1 Alat

Peralatan yang digunakan dalam pembuatan *flake* adalah pisau, sendok, piring, panci, baskom plastik, loyang, talenan, kain saring, plastik, kompor, pressure cooker, timbangan, blender, gelas ukur, gilingan, stopwatch, dongkrak hidraulik, plat baja, plat pengatur ketebalan dan oven.

Peralatan yang digunakan untuk analisa adalah timbangan analitik, penjepit, eksikator, botol timbang, spatula dan cawan conway.

3.1.2 Bahan

Bahan dasar yang digunakan dalam pembuatan *flake* adalah ubi kayu dan koro pedang, sedangkan bahan-bahan pembantu yang digunakan adalah beras jagung, gula, garam dan telur.

Bahan kimia yang digunakan untuk analisa aktivitas air (a_w) flake ubi kayu adalah NaOH(H₂O) $(a_w = 0.0687)$, MgCl₂.6H₂O $(a_w = 0.3238)$, NaBr.2H₂O $(a_w = 0.577)$, dan KCl $(a_w = 0.8353)$.

3.2 Tempat dan Waktu Penelitian

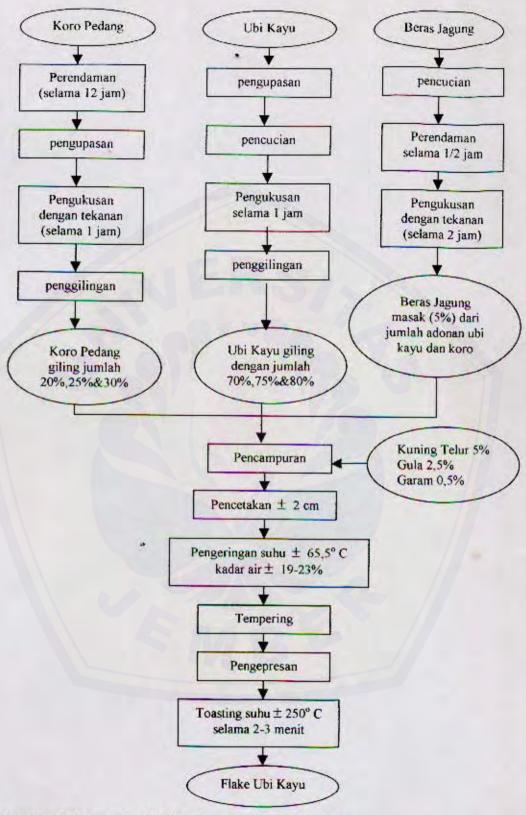
Penelitian ini dilakukan di Laboratorium Pengolahan Hasil Pertanian dan Laboratorium Pengendalian Mutu Jurusan Teknologi Hasil Pertanian Fakultas Teknologi Pertanian Universitas Jember. Waktu penelitian pada bulan September sampai dengan November 2003.

3.3 Tahapan Penelitian

3.3.1 Pembuatan Flake Ubi Kayu

Proses pembuatan flake ubi kayu adalah mula-mula dilakukan pengukusan ubi kayu yang sudah dibersihkan dari kulit dan kotoran selama 1 jam. Kemudian ditambahkan beras jagung yang sudah direndam selama 1/2 jam dan dikukus dengan pengukus tekanan selama 2 jam yang berfungsi melunakkan

bahan dan koro pedang yang sebelumnya direndam 12 jam, dikuliti dan dikukus dengan pengukus tekanan selama 1 jam. Tahap selanjutnya dilakukan pencampuran bahan dengan ditambahkan telur, gula dan garam dengan komposisi 5%, 2.5% dan 0.5% menjadi satu adonan yang kemudian digiling dengan penggiling daging. Hasil gilingan dipotong kecil-kecil ± 2 cm lalu di oven dengan suhu 65.5°C sampai kadar air mencapai ± 19-23%. Setelah keluar dari oven untuk menghilangkan uap panas flake dilakukan tempering agar diperoleh bentuk pipih yang baik pada saat dipres, selanjutnya bahan dipres dengan dongkrak hidraulik. Untuk mematangkan flake ubi kayu dilakukan toasting pada suhu 250 °C selama 2-3 menit dan hasil akhirnya adalah flake ubi kayu. Diagram alir proses pembuatan flake ubi kayu dapat dilihat pada Gambar 3.



Gambar 3. Diagran Alir Pembuatan Flake Ubi Kayu

3.3.2 Penentuan Aktivitas Air (aw) Bahan

Pengamatan aktivitas air (a_w) sampel dilakukan dengan menggunakan alat Cawan Conway. Sebanyak 1 gram sampel yang telah dipotong kecil-kecil diletakkan pada masing-masing cawan conway yang telah diisi larutan garam jenuh NaOH(H₂O) (a_w = 0.0687), MgCl₂.6H₂O (a_w = 0.3238), NaBr.2H₂O (a_w = 0.577), dan KCl (a_w = 0.8353) yang nilai a_w-nya berkisar antara perkiraan a_w sampel. Selanjutnya cawan conway yang berisi sampel disimpan suhu ruang (30 ± 1°C) sampai mencapai kesetimbangan. Pengamatan dilakuan dengan menimbang sampel pada cawan conway selama 2, 4 dan 6 jam, kemudian penimbangan dilanjutkan setelah 24 jam sampai kesetimbangan tercapai (tidak ada kenaikan dan penurunan berat) (Purnomo, 1995).

Nilai aktivitas air (a_w) sampel dapat diketahui dengan membuat grafik interpolasi antara perubahan berat sanpel dengan nilai a_w masing-masing garam jenuh. Grafik perpotongan antara tiga variasi waktu pengamatan sampel yaitu 2, 4 dan 6 jam dengan sumbu x (nilai a_w garam jenuh) merupakan nilai a_w dari sampel (Purnomo, 1995).

3.3.3 Pembuatan Kurva Sorpsi Isotermis

Tahap ketiga ini dilakukan dengan mengukur kadar air kesetimbangan dimana sampel dalam keadaan setimbang yang ditandai dengan tidak ada perubahan berat. Kemudian kadar air diukur dengan mengunakan metode gravimetri.

Botol timbang dikeringkan dalam oven selama 15 menit dan didinginkan dalam eksikator kemudian ditimbang (a gram). Timbang sampel yang telah dihaluskan sebanyak 1-2 gram dalam botol timbang (b gram). Kemudian dikeringkan dalam oven pada suhu 100-105°C selama 24 jam. Didinginkan dalam eksikator selama 15 menit dan ditimbang. Perlakuan ini diulangi sampai mencapai berat konstan (c gram). Pengurangan berat merupakan banyaknya air dalam bahan (Sudarmadji, et.al., 1984).

Kadar air dalam bahan dapat ditentukan dengan menggunakan rumus berikut:

Kadar air (% bk) =
$$\frac{b-c}{c-a} \times 100\%$$

Dimana:

a = berat botol (gram)

b = berat botol + sampel (gram)

c = berat botol + sampel kering (gram)

Sedangkan pengukuran kadar air kritis dilakukan dengan meletakkan sampel pada lingkungan terbuka sampai sampel menjadi rusak atau terjadi pertumbuhan kapang, kemudian diukur kadar airnya menggunakan metode gravimetri (Wijaya dan Ferry, 1998).

Model kurva sorpsi isotermis lembab dari sampel dapat dibuat dengan menghubungkan nilai kadar air kesetimbangan sampel dengan besar RH larutan garam jenuh.

3.4 Metode Penelitian

3.4.1 Penentuan Persamaan Sorpsi Isotermis

Penentuan model persamaan sorpsi isotermis menggunakan tiga persamaan matematis yaitu persamaan Oswin, Chen-Clayton dan Chung-Pfost, dimana persamaannya adalah sebagai berikut:

I. Persamaan Oswin

$$\ln m = \ln (c) + n \ln \left(\frac{a_w}{1 - a_w}\right)$$

2. Persamaan Chung - Pfost

$$\ln m = \left(\ln\left(\frac{-1}{b}\right) - \ln\left(\ln\left(-a\right)\right)\right) + \ln\left(\ln\left(T\ln RH\right)\right)$$

Persamaan Chen - Clayton

$$\ln m = \ln \left(\frac{-1}{c T^d} \right) - \ln \left(\ln \left(-a T^b \right) \right) + \ln \left(\ln \left(\ln \left(RH \right) \right) \right)$$

Untuk menguji ketetapan persamaan sopsi isothermis tersebut digunakan Mean Relative Determination (MRD):

$$MRD = \frac{100}{n} \sum_{i=1}^{n} \left| \frac{Mi - Mpi}{Mi} \right|$$

Dimana: Mi = kadar air hasil percobaan

Mpi = kadar air hasil perhitungan

n = jumlah data

Jika niali MRD < 5 maka model sorpsi isotermis tersebut dapat menggambarkan keadaan yang sebenarnya atau sangat tepat. Jika 5 < MRD < 10 maka model tersebut agak tepat dan jika MRD > 10 maka model tersebut tidak tepat menggambarkan keadaan yang sebenarnya (Isse et.al., 1983).

3.4.2 Penentuan Umur Simpan

Umur simpan hingga produk mencapai batas kadar air kritis dapat dihitung dengan menggunakan persamaan Heiss dan Eichner (Robertson, 1993) sebagai berikut:

$$\theta_{s} = \frac{\ln \frac{\text{me} - \text{mi}}{\text{me} - \text{mc}}}{\frac{P}{X} \cdot \frac{A}{Ws} \cdot \frac{Po}{b}}$$

Dimana:

θ_s = waktu umur simpan (hari)

me = kadar air kesetimbangan produk (% berat kering)

mi = kadar air awal produk (% berat kering)

me kadar air kritis (% berat kering)

P/X = permeabilitas uap air kemasan (g/m²mmHg/24 jam)

A = luas permukaan kemasan (m²)

Ws = berat bahan dalam kemasan (g)

Po = Tekanan jenuh uap air pada suhu penyimpanan (mmHg), yang diperoleh berdasarkan tabel *vapor pressure* pada suhu 30°C

B = slope dari kurva sopsi isotermis (yang diasumsikan linier)

Untuk perkiraan umur simpan *flake* ubi kayu digunakan berbagai jenis bahan pengemas yang diketahui nilai permeabilitas kemasannya yaitu dapat dilihat pada Tabel 6.

Tabel 6. Permeabilitas Uap Air Kemasan Plastik Polietilen dan Polipropilen pada Kondisi Suhu 30 °C

Jenis Kemasan	Permeabilitas Kemasan (g/m²mmHg/24 jam)
Density Poliethylene (LDPE)	0.5
Medium Density Poliethylene (MDPE)	0,3
Polypropilene (PP)	0.185
High Density Poliethylene (HDPE)	0.1

Sumber: Modern Plastic Encyclopedia

Alasan pemilihan jenis kemasan ini terutama karena nilai permeabilitas terhadap uap air rendah dan banyak digunakan dalam pengemasan bahan pangan (Buckle, et.al., 1987).

Pengolahan data dilakukan dengan menggunakan metode deskriptif (Suryabrata, 1989). Hasil penelitian disusun dalam daftar, dianalisa dan dirata-rata dari seluruh ulangan serta dibuat grafik untuk kemudian diinterprestasikan sesuai dengan hasil pengamatan yang ada.

V. KESIMPULAN DAN SARAN

5.1 Kesimpulan

Berdasarkan hasil penelitian mengenai umur simpan flake ubi kayu dengan model sorpsi isotermis dapat diambil kesimpulan sebagai berikut:

- Aktivitas air (a_w) flake ubi kayu yang dihasilkan berkisar 0.21-0.29.
- Kurva sorpsi isotermis flake ubi kayu berbentuk sigmoid (menyerupai huruf S) dan menunjukkan kurva sorpsi isotermis adsorpsi.
- Umur simpan flake ubi kayu paling lama adalah komposisi 75:25 disimpan menggunakan kemasan HDPE pada RH 85% selama 284 hari, sedangkan umur simpan flake ubi kayu paling pendek adalah komposisi 75:25 dan 80:20 disimpan menggunakan kemasan LDPE pada RH 95% selama 21 hari.

5.2 Saran

Perlu diadakan penelitian lebih lanjut tentang penyimpanan produk flake pada kondisi yang sebenarnya, sehingga dapat dilakukan penyesuaian konstanta persamaan Heiss dan Eichner dalam perhitungan umur berdasarkan hasil percobaan.



DAFTAR PUSTAKA

- Adnan, M. 1982. Aktivitas Air dan Kerusakan Bahan Makanan. Yogyakarta: Agritech.
- Ajibola, O. O. 1986. Desorption Isotherms for Plantain at Several Temperatures. dalam journal of Food Science. Vol. 51 No.1.
- Brooker, D. B., F. W. Bakker Arkema and C. W. Hall. 1974. Drying Cereal Grains. The AVI Publishing Company, Inc., Westport. Connecticut.
- Buckle, K.A., R.A. Edwards, G.H. Fleet, M. Wootton. 1987. Ilmu Pangan. diterjemahkan Oleh Purnomo, H.A. Jakarta: Universitas Indonesia.
- Chirife, J. dan Iglesias, H.A. 1982. Equations for Fitting Water Sorption Isotherm of Foods. USA: Avi Publishing Company Inc.
- Darmadjati, D.S. dan S. Widowati. 1993. Pembinaan Sistem Agroindustri Tepung Kasava pola Usaha Tani Inti Plasma di Kab. Ponorogo. Laporan Penelitian Kerjasama Balitta Sukamandi dengan P.T Petro Aneke Usaha. Sukamandi.
- Hanlon, J. F. 1978. Handbook or Package Engineering Mc. New York: Graw Hill Book Co.
- http://www.google.com. 2002. Lagume Lokal Bergizi Tinggi. http://www.suaramerdeka.com/diakses/05/13/02.
- Isse, M.G., Schuchmann, H. dan Schubert, H. 1983. Divided Sorption Isotherm Concept an Alternative Way to Describe Sorption Isotherm Data. Journal Food Engineering. Vol. 16, 147-157.
- Jones, D. W. K, and Amos. 1967. Modern Cereal Chemistry 6th. London: edition, Food of Trade Press Ltd.
- Karyadi, D. dan Muhilal. 1985. Kecukupan Gizi yang Dianjurkan. Jakarta: PT. Gramedia.
- Kent, N. L. 1975. Technologi of Cereal With Special Reference To Wheat, 2nd edition. Sidney: Pergamon Press.
- Kinsella, J.E. 1985. Phisicochemical and Function Properties of Oil Seed Proteins with Emphasis on Soy Proteins. Dalam Aaron M. Althschul and Harold L Wilcke (eds). New Protein Vol :5. New York: Academic Press, Inc.
- Muchtadi, T.R. 1988. Teknologi Pemasaran Ekstrusi. Bogor: Lembaga Sumber Daya Informasi, IPB.

- Munarso, S. J. 1993. Teknologi Pasca Panen dan Pengolahan Jagung. Buletin Teknik Sukamandi Balai Teknologi Tanaman Pangan.
- Najiyati dan Danarti, 2000. Palawija,*Budidaya dan Analisis Usaha Tani. Jakarta . Swadaya.
- Prince, J. F and G.W. Schningert. 1970. The Science of Meat and Meat Product. San Francisco: W. M Freeman and Co, 367.
- Purnomo, H. 1995. Aktivitas Air dan Peranamya dalam Pengawetan Pangan. Jakarta: Universitas Indonesia.
- Robertson, G.L., 1993. Food Packaging: Principle and Practice. New York: Marcel Dekker Inc.
- Smith, W. H. 1977. Biscuit, Crackers and Cookies Technology, Production and Management, Vol. 1, London; Applied Science Publisher Ltd.
- Sudarmadji, S.B., Haryono dan Suhardi. 1984. Prosedur Analisis untuk Bahan Makanan dan Pertanian. Yogyakarta: Liberty Press.
- Suprapti, L. M. 2002. Tepung Kasava Pembuatan dan Pemanfaatannya, Yogyakarta: Kanisius.
- Suryabrata, S. 1989. Metodologi Penelitian. Jakarta: Paja Grafindo Persada.
- Syarief, R. 1980. Etvdes Preliminaires Dela Game D'etalonnage Des Capteus D'humidite Al'aide de Deux Principes de Regulation de l'humidite Relative. Raport de Stag de DESS de Genie Industriel Universite de Nantes.
- Syarief, R. dan H. Halid. 1993. Teknologi Penyimpanan Pangan, kerjasama dengan pusat antar Universitas Pangan dan Gizi IPB. Bandung: Penerbit Arcam.
- Suliantari dan Rahayu P.W. 1990. Teknologi Fermentasi Biji dan Umbi-Umbian. Bogor: PAU Pangan dan Gizi IPB.
- Taib, G., G. Said dan S. Wiraatmadja. 1988. Operasi Pengeringan pada Hasil Pertanian. Jakarta: Mediyatama Sarana Perkasa.
- Winarno F. G., S. Fardiaz dan D. Fardiaz. 1980. Pengantar Teknologi Pangan. Jakarta: PT Gramedia Pustaka Utama.
- Van der Maesen, L. J. G., dan S, Samaatmadja. 1993. Proses Sumber Daya Nabati Asia Tenggara I. Jakarta: PT. Gramedia Pustaka Utama.
- ______. 1989. Kimia Pangan dan Gizi. Jakarta : PT Gramedia Pustaka Utama.
 ______. 1992. Kimia Pangan dan Gizi Tokarta : PT Gramedia Pustaka Utama.

Wodfood, J.G and L.S. Bohr. 1975. Commercial Fruit Processing. the AVI Publishing Company. Inc. Westport. Connecticut.

LAMPIRAN I

Data Hasil Pengamatan Kadar Air Awal dan Kadar Air Kritis

Komposisi	Kadar air awal (%bk)	Kadar air kritis (%bk)
70:30	6.65	14.80
75:25	3.90	14.04
80:20	6.05	13.98

LAMPIRAN 2

Data Hasil Perhitungan Rata-Rata Kadar Air Kesetimbangan

	K	adar Air Keseti	mbangan (%b	k)
Komposisi	$NaOH (H_2O)$ (RH = 6.87)	$MgCl_2.6H_2$ (RH = 32.38)	$NaBr, 2H_2O$ (RH = 57.7)	KCI (RH = 83.53)
70:30	4.38	7.04	11.93	30.94
75:25	2.31	5.74	8.08	24.01
80:20	4.13	7.18	11.54	31.89

LAMPIRAN 3

	Ko	mposisi 70	1:30	Kor	Komposisi 75:25 Komposisi 80:20	25	Ko	R isisoum	0:20
dw	2 jam	4 jam	6 jam	2 jam		6 iam	2 iam	4 iam	mei 9
1.0687	-0.0035	-0.0049	-0.0086	-0.0066		-00159	-0 0028	5000	0.000
3238	0.0026	0.0029	0.0022	0.0011		0.0031	0.0001	0.0031	0.0036
.5770	0.1108	0.1108	0.0153	0.0056	0 0004	0.0133	0.0103	0.000	00000
0.8353	0.3292	0.0451	0.0576	00113		0.066	0.0737	0.0100	0 0

LAMPIRAN 4

Penurunan Persamaan Matematis Model Oswin, Chung-Pfost dan Chen-Clayton

1. Persamaan Oswin

$$\mathbf{m} = \mathbf{c} \left(\frac{\mathbf{a}_{w}}{1 - \mathbf{a}_{w}} \right)^{\mathbf{a}} \tag{1.1}$$

$$\ln m = \ln \left(c \left(\frac{a_w}{1 - a_w} \right)^n \right) \dots \tag{1.2}$$

$$\ln m = \ln c + n \ln \left(\frac{a_w}{1 - a_w}\right) \tag{1.3}$$

2. Persamaan Chung - Pfost

$$m = \frac{-1}{b} \ln \left(\frac{T \ln RH}{-a} \right) \tag{2.1}$$

$$\ln m = \ln \left(\frac{-1}{b} \ln \left(\frac{T \ln RH}{-a} \right) \right) \tag{2.2}$$

$$\ln m = \ln \frac{-1}{b} + \ln \ln \left(\frac{T \ln RH}{-a} \right) \tag{2.3}$$

$$\ln m = \left(\ln \frac{-1}{b} - \ln \ln(-a)\right) + \ln \ln(\Gamma \ln RH)$$
 (2.4)

3. Persamaan Chen - Clayton

$$\mathbf{m} = \frac{-1}{c T^{d}} \ln \left(\frac{\ln RH}{-a T^{b}} \right) \tag{3.1}$$

$$\ln m = \ln \left(\frac{-1}{c T^d} \ln \left(\frac{\ln RH}{-a T^b} \right) \right) \qquad (3.2)$$

$$ln m = ln \left(\frac{-1}{c T^d}\right) + ln ln \left(\frac{\ln RH}{-a T^b}\right) \qquad (3.3)$$

$$\ln m = \ln \left(\frac{-1}{c T^d}\right) + \ln \ln \ln RH - \ln \ln \left(-a T^b\right)....(3.4)$$

$$\ln m = \ln \left(\frac{-1}{c T^d}\right) - \ln \ln \left(-a T^h\right) + \ln \ln \ln RH \qquad (3.5)$$

LAMPIRAN 5

PERHITUNGAN PENENTUAN KADAR AIR KESETIMBANGAN BERDASARKAN MODEL-MODEL PERSAMAAN

0:30			
6.870	32.380	57.700	83.530
0.069	0.324	0.577	0.835
4.380	7.040	11.930	30.940
5:25			
6.870	32.380	57.700	83.530
0.069	0.324	0.577	0 835
2,310	5.740	8.080	21.010
0:20			
6.870	32.380	57 700	83.530
0.069	0.324	0.577	0.835
4.130	7.180	11.540	31.890
	6.870 0.069 4.380 5:25 6.870 0.069 2.310 0:20 6.870 0.069	6 870 32 380 0.069 0.324 4.380 7.040 75:25 6 870 32 380 0.069 0.324 2.310 5.740 0:20 6 870 32 380 0.069 0.324	6 870 32 380 57.700 0.069 0.324 0.577 4.380 7 040 11.930 75:25 6 870 32.380 57.700 0.069 0.324 0.577 2.310 5.740 8.080 10:20 6.870 32.380 57.700 0.069 0.324 0.577

I, PERSAMAAN OSWIN

In m = n ln c + n ln (a,/(1-a,)

 $y = \ln m$

a = ninc

b = n

 $x = \ln (a_w/(1-a_w))$

KOMPOSISI 70:30

ln m	In (a _w /(1-a _w)
1.477049	-2.6068323
1.951608	-0.7363628
2.479056	0.3104701
3.43205	1.6236653

dihasilkan persamaan linier : y = a + bx a = 2,4948 y = 2,4948 + 0,4538x b = 0,4538

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk a_w 0,0687 : In m = 2,4948 + 0,42538 In (0,0687/(1-0,0687)

In m = 1,3209604 m = 3,7129232

a _w	in m	m atau me
0.0687	1.3209604	3.7129232
0.3238	2.1606386	8.67667648
0.577	2.6356913	13.9529553
0.8353	3.2316193	25.3206258

MRD = (100/4)*[(((4,38-3,7129232)/4,38)+((7,04-8,67667648)/7,04)+ ((11,93-13,9529553)/11,93)+ ((30,94-25,3206258)/30,94)))]

MRD = 1,7032228

KOMPOSISI 75:25

ln m	In (a,/1-a,)
0.837248	-2.6068323
1.747459	-0.7363628
2.089392	0.3104701
3.17847	1.6236653

Contoh perhitungan mencan m atau me

Untuk a, 0,0687 : In m = 2,151 + 0,5333 in (0,0687/(1-0,0687)

In m = 0,7715186 m = 2,1399368

		Company of the second s
a _w	in m	m atau me
0.0687	0.7715186	2 1399368
0.3238	1.7582977	5.8025513
0.577	2.3165737	10.1408691
0.8353	3.0169007	20.4278814

MRD = (100/4)*[(((2,31-2,1399368)/2,31)+((5,74-5,8025513)/5,74)+ ((8,08-10,1408691)/8,08)+((24,01-20,4278814)/24,01)))]

MRD = 1.3286853

KOMPOSISI 80:20

In m	In (a _w /(1-a _w)
1.418277	-2.6068323
1.971299	-0.7363628
2.445819	0.3104701
3.462293	1.6236653

dihasilkan persamaan linier : y = a + bx

a = 2,4903

y = 2,4903+0,4708x

b = 0.4708

Contoh perhitungan mencari m atau me

Untuk a_w 0,0687 ; In m = 2,4903+0,4708 In (0,0687/(1-0,0687)

In m = 1,2630034 m = 3,5360257

a.w	In m	m atau me
0.0687	1.2630034	3,5360257
0.3238	2.1436204	8.5302648
0.577	2.6364693	13.9638144
0.8353	3.2547216	25.9124001

MRD = (100/4)*[(((4,13-3,5360257)/4,13)+((7,18-8,5302648)/7,18)+ ((11,54-13,9638144)/11,54)+((31,89-25,9124001)/31,89)))]

MRD = 1,6707824

II, PERSAMAAN CHUNG - PFOST

 $\ln m = (\ln -1/b - \ln \ln(-a)) + \ln(\ln(T \ln RH)))$

y = ln m

a = In-1/b - inin(-a)

x = ln(ln(T ln RH)))

KOMPOSISI 70:30

In m	In RH	(303 K) In RH	In (T (In RH))	In(In(T In RH)))
1.477049	1.9271641	583.9307	6.3697824	1.851565
1.951608	3.4775409	1053.6949	6.9600582	1.940188
2.479056	4.055257	1228.7429	7.1137469	1.962029
3.43205	4.4252058	1340.8374	7.2010496	1.974228

dihasilkan persamaan linier : y = ax + b

a= 12,636

y = 12,636x - 22,077

b= -22,077

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk RH 6,87 : In m = 12,636 (InIn (T In 6,87)) - 22,077

In m = 1,3193753

m = 3,7410836

RH	In m	m atau me	
6.87	1.3193753	3.7410836	
32.38	2.4392156	11.4640448	
57.7	2.7151984	15.1076071	
83.53	2.869345	17.6254768	

MRD = (100/4)*[(((4,38-3,7410836)/4,38)+((7,04-11,4640448)/7,04)+ ((11,93-15,1076071)/11,93)+((30,94-17,6254768)/30,94)))]

MRD = 5,5400747

KOMPOSISI 75:25

In m	In Rh	(303 K) In RH	In (T (In RH))	In(In(T In RH)))
0.837248	1.927164	583.930700	6.369782	1.851565
1.747459	3.477541	1053.694900	6.960058	1.940188
2.089392	4.055257	1228.742900	7.113747	1.962029
3.178470	4.425206	1340.837400	7.201050	1.974228
dihasilkan p	ersamaan lin	ier: y = ax + b		a = 15,605
= 15.605x	- 28 186			b = -28.186

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk RH 6,87 : In m = 15,605 In(In(T In 6,87))) - 28,186

In m = 0,7076718 m = 2,0292612

RH	in m	m atau me
6.87	0.7076718	2.0292612
32.38	2.0906337	8.0900402
57.7	2.4314625	11.3755066
83.53	2.6218279	13.7608546

 $MRD = (100/4)^*[(((2,31-2,0292612)/2,31)+((5,74-8,0900402)/5,74)+((8,08-11,3755066)/8,08)+((24,01-13,7608546)/24,01)))]$

MRD = 6,7218159

KOMPOSISI 80:20

In m	In RH	(303 K) In RH	In (T (In RH))	In(In(T In RH)))
1.418277	1.9271641	583.9307	6.3697824	1.851565
1.971299	3.4775409	1053.6949	6.9600582	1.940188
2.445819	4.055257	1228.7429	7.1137469	1.962029
3.462293	4.4252058	1340.8374	7.2010496	1.974228
dihaeilkan r	persamaan lin	ier v = av + h		a = 13 196

dihasilkan persamaan linier : y = ax + b a = 13,196 y = 13,196x - 23,17 b = -23,17

Contoh perhitungan mencari m atau me:

Untuk RH 6,87: In m = 13,196In(In(T In 6,87))) - 23,17

In m = 1,2590057 m = 3,5219179

RH	In m	m atau me
6.87	1.2632517	3.5369038
32.38	2.4327208	11.3898294
57.7	2.7209347	15.1945179
83.53	2.8819127	17.8483789

MRD = (100/4)*[(((4,13-3,5369038)/4,13)+((7,18-11,3898294)/7,18)+ ((11,54-15,1945179)/11,54)+((31,89-17,8483789)/31,89)))]

MRD = 7,9772215

III, PERSAMAAN CHEN - CLAYTON

In m = In (1/c Td) - In In (-a Tb) + In In In RH

 $y = \ln m$

x = In In In RH

b = In (1/c Td) - In In (-a Tb)

KOMPOSISI 70:30

RH	ln m	In RH	in in RH	In in in RH
6.87	1.6370531	1.9271641	0.6560495	-0.421519
32.38	2.0605135	3.4775409	1.2463254	0.220199
57.7	2.5510064	4.055257	1.400014	0.336482
83.53	3.4704124	4.4252058	1.4873168	0.396974

dihasilkan persamaan linier : y = b + ax

a = 1,7861

y = 2,0973 + 1,7861x

b = 2,0973

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk RH 6,87 : In m = 2,0973 + 1,7861In In In 6,87

In m = 1,344429

m = 3,8359799

RH	ln m	m atau me
6.87	1.344429	3.8359799
32.38	2.4905992	12.0685056
57.7	2.6982905	14.8543166
83.53	2.8063353	16.5491586

 $MRD = (100/4)^*[((4,38-3,8359799)/4,38)+((7,04-12,0685056)/7,04)+$

((11,93-14,8543166)/11,93)+((30,94-16,5491586)/30,94)))]

MRD = 9,2518218

KOMPOSISI 75:25

RH	In m	In RH	In In RH	In In In RH
6.87	0.8878913	1.9271641	0.6560495	-0.421519
32.38	1.7715568	3.4775409	1.2463254	0.220199
57.7	2.1053529	4.055257	1.400014	0.336482
83.53	3.1855258	4.4252058	1.4873168	0.396974

dihasilkan persamaan linier : y = b + ax

a = 2,2338 b = 1,666

y = 1,666 + 2,2338x

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk RH 6,87 : In m = 1,666 + 2,2338 In In In 6,87

In m = 0,7244109 m = 2,0635151

RH	In m	m atau me
6.87	0.7244109	2.0635151
32.38	2.1578819	8.6527908
57.7	2.4176335	11.2192775
83.53	2.5527599	12.8424983

MRD = (100/4)*[(((2,31-2,0635151)/2,31)+((5,74-8,6527908)/5,74)+ ((8,08-11,219275)/8,08)+((24,01-12,8424983)/24,01)))]

MRD = 8,1039274

KOMPOSISI 80:20

RH	In m	In RH	* In In RH	In In In RH
6.87	1.4182774	1.9271641	0.6560495	-0.421519
32.38	1.9712994	3.4775409	1.2463254	0.220199
57.7	2.4458193	4.055257	1.400014	0.336482
83.53	3.4622925	4.4252058	1.4873168	0.396974

dihasilkan persamaan linier : y = b + ax

a = 1,879

y = 2,0757 + 1,8695x

b = 2,0671

Contoh perhitungan mencari m atau me :

Untuk RH 6.87 : In m = 2,0757 + 1,8695 In In In 6,87

In m = 1,2876702

m = 3,6243327

	COLUMN TO SERVICE OF THE PARTY
In m	m atau me
1.2876702	3.6243327
2.487362	12.0295004
2.7047531	14.9506249
2.8178429	16.7407002
	1.2876702 2.487362 2.7047531

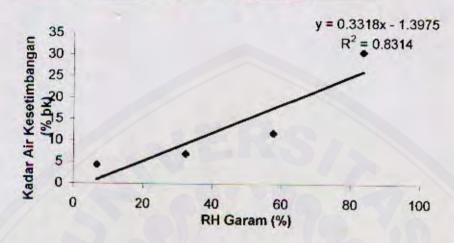
MRD = (100/4)*[(((4,13-3,6243327)/4,13)+((7,18-12,0295004)/7,18)+ ((11,54-14,9506249)/11,54)+((31,89-16,7407002)/31,89)))]

MRD = 9,3369942

LAMPIRAN 6 PERHITUNGAN PENENTUAN UMUR SIMPAN FLAKE UBI KAYU

FLAKE UBI KAYU KOMPOSISI 70:30

RH	6.87	32.38	57.7	83.53
me	4.38	7.04	11.93	30.94



Slope antara kadar air kesetimbangan dengan RH garam jenuh (b) 0.3318

 Kadar air awal (mi)
 = 6.65%

 Kadar air kritis (mc)
 = 14.80%

 Berat awal (Ws)
 = 200 gram

Tekanan jenuh = 31.8 mmHg (dari tabel uap jenuh pada suhu 30 derajat C)

Luas permukaan kemasan (A) = 0.0429 m²

Mencari me hasil perhitungan dari persamaan Oswin :

y = 2.4948 + 0.4538x

In me = 2.4949+0.4538 In (RH/(100-RH)

RH 85% In me = 2.4948+0.4538 in (85/(100-85)) In (85/(100-85)) = 1.1734601

In me = 3.281962 me = 26.627966

RH 95% In me = 2.4948+0.4538 In (95/(100-95)) In (95/(100-95)) = 2.944439

In me = 3.830986 me = 46.107998

Contoh perhitungan masa simpan Flake Ubi Kayu untuk RH 85% dengan permeabilitas kemasan 0.1 (jenis kemasan HDPE):

$$\theta s = \frac{\ln \frac{me - mi}{me - mc}}{\frac{P}{X} \cdot \frac{A}{Ws} \cdot \frac{Po}{b}}$$

$$\theta s = \frac{\ln \frac{26.628 - 6.65}{26.628 - 14.80}}{0.1. \frac{0.0429}{200} \cdot \frac{31.8}{0.3318}}$$

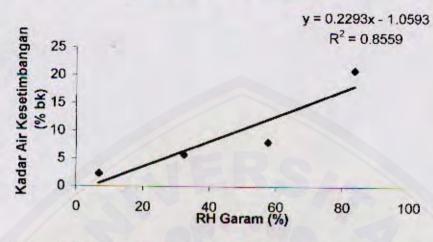
0.524162
0.002056
0.002030

Hasil Perhitungan Masa Simpan Flake Ubi Kayu

The state of the s				
Jenis pengemas	P/X	RH 85%	RH 95%	
HDPE	0.1	255	113	
PP	0.185	138	60	
MDPE	0.3	85	38	
LDPE	0.5	51	23	

FLAKE UBI KAYU KOMPOSISI 75:25

RH	6.07	20.00	F7.7	55.55
NII	6.87	32.38	57.7	83.53
me	2.31	5.74	8.08	21.01



Slope antara kadar air kesetimbangan dengan RH garam jenuh (b) 0.2293

Kadar air awal (mi) = 3.90% Kadar air kritis (mc) = 14.04% Berat awal (Ws) = 200 gram

Tekanan jenuh = 31.8 mmHg (dari tabel uap jenuh pada suhu 30 derajat C)

Luas permukaan kemasan (A) = 0.0429 m²

Mencari me hasil perhitungan dari persamaan Oswin:

y = 2.151 + 0.5333x

In me = 2.151+0.5333 In (RH/(100-RH)

RH 85% In me = 2.151+0.5333 In (85/(100-85)) In (85/(100-85)) = 1.1734601

In me = 3.076063 me = 21.672908

RH 95% In me = 2.151+0.5333 In (95/(100-95)) In (95/(100-95)) = 2.944439

In me = 3.721269 me = 41.316805

Contoh perhitungan masa simpan Flake Ubi Kayu untuk RH 85% dengan permeabilitas kemasan 0.1 (jenis kemasan HDPE):

$$\theta s = \frac{\ln \frac{me - mi}{me - mc}}{\frac{P}{X} \cdot \frac{A}{Ws} \cdot \frac{Po}{b}}$$

	In	21.675	-3.90
$\theta s =$			-14.04
05	0.1	0.0429	31.8
	0.1.	200	0.2293

0.845199
0.002975

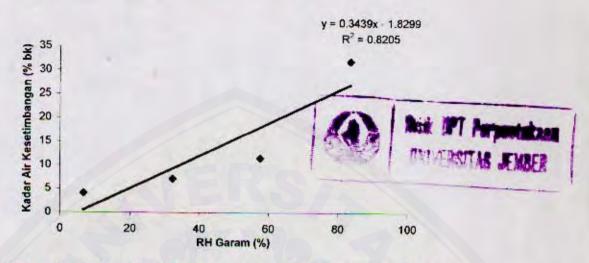
 $\theta s = 284$

Hasil Perhitungan Masa Simpan Flake Ubi Kayu

Jenis pengemas	P/X	RH 85%	RH 95%
HDPE	0.1	284	106
PP	0.185	154	58
MDPE	0.3	95	35
LDPE	0.5	57	21

FLAKE UBI KAYU KOMPOSISI 80:20

RH	6.87	32.38	57.7	83.53
me	4.13	7.18	11.54	31.89



Slope antara kadar air kesetimbangan dengan RH garam jenuh (b) 0.3439

 Kadar air awal (mi)
 = 6.05%

 Kadar air kritis (mc)
 = 13.98%

 Berat awal (Ws)
 = 200 gram

Tekanan jenuh = 31.8 mmHg (dari tabel uap jenuh pada suhu 30 derajat C)

Luas permukaan kemasan (A) = 0.0429 m²

Mencari me hasil perhitungan dari persamaan Oswin:

y = 2.4903+0.4708x

In me = 2.4903+0.4708 In (RH/(100-RH)

RH 85% In me = 2.4903+0.4708 in (85/(100-85)) In (85/(100-85)) = 1.1734601

In me = 3.306950 me = 27.301728

RH 95% In me = 2.4903+0.4708 in (95/(100-95)) In (95/(100-95)) = 2.944439

In me = 3.876542 me = 48.257048

Contoh perhitungan masa simpan Flake Ubi Kayu untuk RH 85% dengan permeabilitas kemasan 0.1 (jenis kemasan HDPE):

$$\theta s = \frac{\ln \frac{me - mi}{me - mc}}{\frac{P}{X} \cdot \frac{A}{Ws} \cdot \frac{Po}{b}}$$

	In	27.302	-6.05
$\theta s =$	III.	27.302	-13.98
03 -	0.1	0.0429	31.8
	0.1.	200	0.3439

0.001983	Oc -	0.467034
0.001765	03 =	0.001983

Hasil Perhitungan Masa Simpan Flake Ubi Kayu

Jenis pengemas	P/X	RH 85%	RH 95%
HDPE	0.1	236	105
PP	0.185	127	57
MDPE	0,3	78	35
LDPE	0.5	47	21