



Ing. Goicoa Victor

Santiago-Chile Noviembre 2015



Ministerio de Industria



### Grupo de trabajo - INTI.

- 2010 Ingreso de un experto integrado de Biogás de CIM-GIZ

- Se conforma un grupo con agentes de distintos Centros del INTI: Entre Ríos,

Córdoba, Mendoza, Rafaela (Santa Fe), San Luis y Tucumán

# Objetivo: Generar un espacio interdisciplinario para abordar la temática de Biodigestión anaeróbica

- 2011 Se firma un acuerdo entre el INTI y el Instituto Nacional de Tecnología Agropecuaria (INTA) con el objeto de cooperación tecnológica.
- Actualmente el grupo esta integrado por 8 agentes de INTI



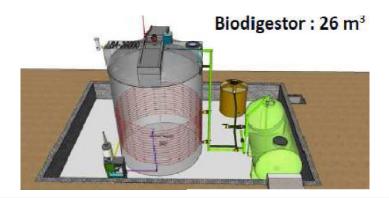




# Evolución del grupo

- Capacitaciones y Formación del grupo sobre distintos aspectos de la tecnología.
- Diseño de unidades demostrativas.
- Red de laboratorios con capacidad analítica: sustratos, proceso, biogás, subproductos, etc. Caracterización de sustratos
- Asistencia técnica a plantas en operación.
- Asistencia en proyectos nuevos (Pre-factibilidad de proyectos)
- **Proyectos entre instituciones** (Por ejemplo:Relevamiento de plantas de biogás)







## Etapas de planificaciones de un proyecto













7. Planificaciones & ingeniería final (Ingeniería de detalle)

8. Determinación del Sistema de financiamiento

9. Construcción de la planta

10. Final de obra

11. Carga y arranque del digestor















A través de un modelo de trabajo de Pre-factibilidad, abordando el proyecto en:

169,4

303.5

433,6

Energia electrica (kWh/d)

Energia Termica (kWh/d)

EnergiaTer, Recuperda (kwh/d)



- 2. Económico
- 3. Ambientales
- 4. Social



8000,0

CONTROLES

DEMANDA

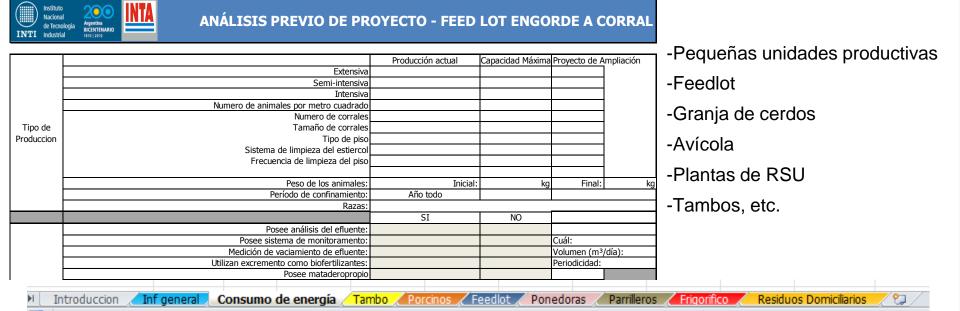
PERDIDAS

DATOS-ENERGIA BIODIGESTOR



- 1- Contacto con el Usuario (Información):
- -Objetivo del usuario, recursos necesarios, etc. (Análisis de aceptación de proyecto)
- -Biomasa disponible (Toma de muestra)
- -Demanda de energía (Necesidad)- variación en el tiempo
- -Características generales, gestión de la empresa, estructura, etc.

Planillas de toma de datos.



### 2-Caracteristicas de sustrato: composición y potencial de biogás

- Cuantificación
- Muestreo
- Análisis de laboratorio

Parámetros de Caracterización				
Sólidos Volátiles (SV):	AOAC7009 / DINEN12879			
Sólidos Totales (ST)	AOAC7009 / DINEN12879			
Nitrógeno Total:	AOAC981-10, Ed. 16			
Amonio Nitrógeno volátil:	AOAC2265, Ed. 14, 1984			
Carbono Total:	(calculado SV * 0,57)			
Conductividad:				
рН	AOAC943.02			
Densidad				
potencial de biogás teórico	Proteínas, grasas, fibras digeribles, Carbohidratos			
Digestión práctica / potencial de biogás	según norma DIN 38414 (S8) o VDI- 4630			





# Sustratos – Producción de biogás.

- 1. Dato bibliográfico compensado por ST, SV por ejemplo
- 2. Determinación de biogás teórico
- 3. Biodigestión práctica (Generalmente no aplicamos)



TIPO	masa Seca / solidos totales */_	Sólidos volátiles (SV) %	Biogas promedio m3/t S'	Metano Vol %	Suma biogas m3/t	Suma metano m3/t	Suma Biogas m3/t Sust. fres	N (%ST)	P2O5 (%ST)	K2O (%ST)	(
estiércol de pollo liquido	10	77	499,5	60	384,62	230,77	38,46	6,31	4,62	3,20	_
cama de pollo	55	71,5	350	60	250,25	150,15	137,64	4,22	3,00	3,82	Ī
estiércol de pollo	50	77	560	60	431,20	258,72	215,60	5,03	4,52	3,14	L
estiércol de caballo	25	75	583	60	437,25	262,35	109,31	1,89	0,97	2,26	Ē
estiércol de pavo	55	85	375	60	318,75	191,25	175,31	4,05	4,15	3,54	
estiércol de vaca liquido	7,5	78,5	350	60	274,75	164,85	20,61	4,44	1,76	6,22	_
estiércol de vaca	22	72	255	60	183,60	110,16	40,39	2,61	1,32	4,07	_
estiércol de oveja	27	80	749,5	60	599,60	359,76	161,89	2,71	1,64	3,89	_
estiércol de porcino (carne)	1	80,5	500	65	402,50	261,63	4,03	9,57	4,94	6,21	Ī
estiércol liquido de chanchas	3	77,5	400	65	310,00	201,50	9,30	3,00	1,50	3,50	Ē
estiércol de cerdos	22	77,5	360	60	279,00	167,40	61,38	3,23	2,75	2,74	Ī
estiércol conejos	12,7	81,1	410	61	332,51	202,83	42,23				_
estiercol lechones	2	70	40	60	28,00	16,80	0,56				_
heces de cervecería	22,5	75	665	60	498,75	299,25	112,22	4,5	1,5		_
manzanas (pulpa)	35	87	670	67	582,90	390,54	204,02	1,1	0,69		_
Frutas (pulpa)	35	92	625	67	575,00	385,25	201,25	1,1	1,26		_
orujo (humedo)	45	85	665	67	565,25	378,72	254,36	2,25	2,86		_
Pan	65	97	760	53	737,20	390,72	479,18	0,9	0,37	0,39	_
Remolacha azucarera (pulpa)	24	95	300	72	285,00	205,20	68,40				_
melaza (de Remolacha	85	87	425	72	369,75	266,22	314,29	1,5	0,3		_
RSU (fracción orgánica)	50	60	370	61	222,00	135,42	111,00	1,6	0,5		_
comidas/alimentos viejos	20	89	500	55	445,00	244,75	89,00	2	0,6	0,3	_
residuos de mercados	17	85	500	62	425,00	263,50	72,25	4	0,8		_
grasas de flotador	50	82	700	66	574,00	378,84	287,00	1,8	0,5		_
contenido del estómago (porcino	12	80	350	65	280,00	182,00	33,60	2,6	1,05		_
contenido del estómago (vaca)	15	85	300	60	255,00	153,00	38,25	1,7	1,4		_
flotador de grasas (sedimento)	15	87	1050	66	913,50	602,91	137,03	6	2		_
residuos de panaderis	65	97,2	800	53	777,60	412,13	505,44				_
barro de cloacales					0,00	0,00	0,00				_
glicerina	100	99	850	50	841,50	420,75	841,50				_
aceite usado	95	87	1000	68	870,00	591,60	826,50				_
suero del	5	92	750	53	690,00	365,70	34,50	0,08	0,1	0,15	_
suero en polvo	95,2	76,2	760	56	579,12	324,31	551,32				_
maní (harina)	93	90	520	62	468,00	290,16	435,24	2,17			_
cereales (polvijos)	87	65	680	53	442,00	234,26	384,54	1,58	0,84	2,53	_
queso				68	0,00	0,00	740,00				_

# Dimensionamiento del biodigestor.

- -Tipo de la alimentación
- -Cantidad de biogás generada
- -Tiempo de Re y Temperatura.
- -Volumen de pre-fermentador y Biodigestor.
- -Carga del sistema.
- -Eficiencia del proceso.
- -Subproducto líquido.
- -Subproducto sólido





**HOMOGENIZADOR HOMOGENIZADOR** 

Tiempo Hidraulico (d)

Eficiencia Manual (%)

Eficiencia sep Sólidos

Eficiencia sep Líquido

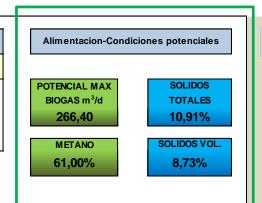
SEPARADOR

Seguridad %

	Dimensionamiento de la planta						
ALIN	ALIMENTACION						
Nº	Sustratos	Alimentacion kg/d	Composicion	ST kg/d			
1	DEISA (20%ST,80 %SV, 75% Degr)	6.000,0		1.200,0			
2		0,0					
3		0,0					
4		0,0					
5		0,0					
6		0,0					
7		0,0					
8		0,0					
Sub-Total		6.000,0	54,55%	1.200,0			
9	Agua	500,0	4,55%	0,0			
10	Recirculado	4.500,0	40,91%	0,0			
	Total	11.000,0	100,00%	1.200,0			

Alimentaci	ón-Caractericas	
Tipo de Alimentacion	Degrad. Ra	pida
Factor de correccion	0	
Desidad kg/m3	900	
		Ì
		1

Energia Termica recup. kWh/d



**EFICIENCIA** DETALLE BASE DE DATO

CONTROLES

ALIMENTACIO

SELECCION

**ENERGIA** 

INICIO

BIOD	DIGESTOR I		VOLUMEN	BIOGAS
Tiemp	po Hidraulico (d)	30	(m³)	(m³/d)
Segu	ıridad (%)	0	366,7	228,11
Temp	peratura de operación	38°C	300,7	220,11
Tiemp	po Hidraulico máximo (d)	30	CARGA	EFICIENCIA
Sólido	os totales %	8,82%	(kg sv/m³.d)	
Eflue	ente biodigestor (kg/d)	10726,3	2,62	85,63%
Eficia	ancia Manual (%)		2,02	

4

20,0%

80,00%

65,00%

VOLUMEN

m³

58,7

**FASE SOLIDA** 

kg/dia

4171,0

**FASE LIQUIDA** 

kg/dia

6555,3

BIODIGESTOR II	VOLUMEN	BIOGAS
Tiempo Hidraulico (d)	(m³)	(m³/d)
Seguridad (%)		
Temperatura de operación		
Tiempo Hidraulico máximo (d)	CARGA	EFICIENCIA
Sólidos totales %	(kg sv/m³.d)	
Efluente biodigestor (kg/d)		

EFLUENTE FINAL	
EFLUENTE SÓLIDO (kg/d)	4171,0
EFLUENTE LÍQUIDO (kg/d)	2055,3
TOTAL (kg/d)	6226,3

ENERGIA POTENCIAL GENERADA					
Biogas m³/mes	6.843,2		POTENCIA BIOGÁS	60.8 kW	
Energía de Biogás kWh/mes	43.796,2		FOTENCIA BIOGAS	00,0 KW	
Energía Eléctrica kWh/mes	13.138,9		POTENCIA ELÉCTRICA	18.2 kW	
Recupero Térmica (Eléc.) kWh/mes	17.518,5		POTENCIA ELECTRICA	10,2 KVV	
Energía Térmica kWh/mes	32.847,2		POTENCIA TÉRMICA	45.6 kW	
Recupero Térmico (Térm.) kWh/mes	6.569,4		FOI ENCIA I ENVIICA	45,0 KW	
		- ·			
Energia electrica kWh/d	438,0				

583,9

**ALTERNATIV** REFERENCIA ANOTACIONES

ANOTACIONES

#### DISEÑOS ALTERNATIVOS - COMPARACION.

	Alimentacion A	
	Sustratos	
1	DEISA (20%ST,80 %SV, 75% Degr)	6.000,0
2		0,0
3		0,0
4		0,0
5		0,0
6		0,0
7		0,0
8		0,0
9	Sub-Total	6.000,0
10	Agua	500
11	Recirculado	4.500,0
12	Total	11000

	Alimentacion B	
	Sustratos	
1	DEISA (20%ST,80 %SV, 75% Degr)	6000
2		0
3		0
4		0
5		0
6		0
7		0
8		0
9	Sub-Total	6000
10	Agua	500
11	Recirculado	4500
12	Total	11000

	Alimentacion C	
	Sustratos	
1	DEISA (20%ST,80 %SV, 75% Degr)	6000
2		0
3		0
4		0
5		0
6		0
7		0
8		0
9	Sub-Total	6000
10	Agua	500
11	Recirculado	4500
12	Total	11000

Alimentacion	Diseño 1	Diseño 2	Diseño 3
Tipo de Alimentacion			
'	,	Degrad. Rapida	Degrad. Rapida
Factor de correccion	0	0	0
Desidad kg/m3	900	900	900
Solidos totales (%)	10,91%	10,9%	10,9%
Biogas Maximo (m3/d)	266,4	266,4	266,4
Homogenizador			
Tiempo de Retencion (d)	4	4	4
Factor de seguridad (%)	0,2	0,2	0,2
Volumen (m3)	58,6667	58,6667	58,67
Biodigestor			
Tiempo de Retención (d)	30	40	30
Temperatura (° C)	38°C	38°C	25°C
Factor de seguridad (%)	0	0	0
Eficiencia (%)	85,6%	95,8%	35,6%
Biogas (m3/d)	228,105	255,08	94,94
Volumen (m3)	366,667	488,889	366,7
Carga (kg sv/m3 d)	2,61818	1,96364	2,618
Subproductos			
Eficiencia Solidos (%)	0,8	0,8	0,8
Eficiencia Liquidos (%)	0,65	0,65	0,65
Efluente Liquido (kg/d)	4171,02	4145,12	4299
Efluente Solido (kg/d)	2055,25	2048,78	2087
Efluente Total (kg/d)	6226,27	6193,9	6386

#### Observaciones: de las Alternativas

-Condicion 1:

-Condicion 2:

-Condicion 3:



### **Balance energético**

### Clasificación de la Demanda

- Invierno y Verano
- Interna y Externa.

### **Sectores:**

- -Alimentación
- -Pre-fermentados
- -Biodigestor

### Datos:

- -Datos de temperatura (ambiental-Suelo)
- -Temperatura de proceso (recirculado, etc.).
- -Tipos de vientos
- -Flujos de masa
- -Aspectos constructivos (dimensiones y materiales)., etc.



# **Balance energético – Aspectos generales**

ENERGIA GENERADA					
	Teorico				
Biogas Generado (m³/d)	228,1	228,13			
Energia electrica (kWh/d)	438,0	438,00			
EnergiaTer. Recuperda (kw h/d)	583,9	547,50			
Energia Termica (kWh/d)	1.094,9	0,00			

Potencia Electrica 18,3 kW	Potencia 22,8 kW	Potencia 0,0 kW

#### DEMANDA DE ENERGIA

Tipo de Consumo (kWh/d)	Invierno		Ve	rano
Energia Electrica Externa	300,0 40,1%		300,0	47,2%
Energia Termica Externa	0,0	0,0%	0,0	0,0%
Energia Electrica Interna	48,5	6,5%	48,5	7,6%
Energia Termica Interna	399,0	53,4%	286,9	45,1%
TOTAL	747	7,5	6	35,4

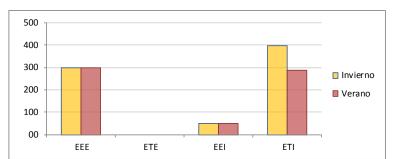
Composicion del Consumo				
Energia Directa	Invierno	Verano		
energia Directa	(kWh/d)	(kWh/d)		
Energia Electrica	348,5	348,5		
Energia Termica	399,0	286,9		
Energia Interna	447,5	335,4		
Energia Externa	300,0	300,0		

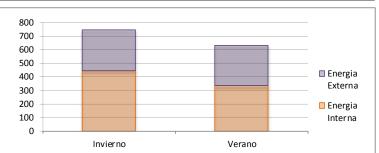
Potencia	Invierno kW	Verano kW		
Potencia Electrica	14,5	14,5		
Potencia Termica	16,6	12,0		
Total	31,1	26,5		

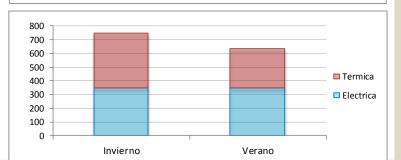
<b>&gt;</b>		Ener	gia	Potencia			
	BALANCE ENERGETICO	Invierno	Verano	Potencia	Potencia		
		(kWh/d)	(kWh/d)	Invierno kW	Verano kW		
⊟ectrica		89,5	89,5	3,7	3,7		
	Termica	148,5	260,6	6,2	10,9		

Energia Neta Disponible Inv.	
Energía Térmica (kWh/d)	148,5
Energía Eléctrica (kWh/d)	389,5

Cobertura Invierno				
Térmica	Eléctrica			
No aplica	129,8%			







CONTROLES

DEM ANDA

PERDIDAS

DATOS-ENERGIA

BIODIGESTOR

INICIO

ALTERNATIVAS

ANOTACIONES 01



Demanda de energía

DEMANDA DE ENERGIA INTERNA Y EXTERNA

INIA I EXTENSA			
	Invierno (kWh/d)		
Energía Eléctrica Externa	250,0	35,8%	
Energía Térmica Externa	0,0	0,0%	
Energía Eléctrica Interna	48,5	7,0%	
Energía Térmica Interna	399,0 57,		
TOTAL	697.5 kWh/d		

Verano (kWh/d)				
250,0 42,7%				
0,0 0,0%				
48,5	8,3%			
286,9 49,0%				
585,4	kWh/d			

CONTROLES				
EEE	æ			
ETE	ETI			
VOLVER				

Energía Eléctrica Interna Demanda Energética		Recu. Term.	m. Energ. Gene		ia Total erada					
N°	Punto de Consumo	Descripcion	Periodo Uso	Potencia kW	Tiempo Operación h	Energia electrica kWh/d	Energia Termica kWh/d	Energia kWh/d	Energia Biogas kWh/d	Biogas m³/d
1	Agitador 1	Horizontal Biodigestor I (5min on - 25min off)	Invierno-Verano	1,5	4	6	8,0	6,0	20,0	3,1
2	Agitador 2	Horizontal Biodigestor I	Invierno-Verano	1,5	4	6	8,0	6,0	20,0	3,1
	Agitador 3	Sumergible Biodigestor I	Invierno-Verano	1,5	3	4,5	6,0	4,5	15,0	2,3
4	Agitador 4	Horizontal Biodigestor II	Invierno-Verano	1,5	4	6	8,0	6,0	20,0	3,1
5	Agitador 4	Horizontal Biodigestor II	Invierno-Verano	1,5	4	6	8,0	6,0	20,0	3,1
	Agitador 5	Sumergible Biodigestor II	Invierno-Verano	1,5	3	4,5	6,0	4,5	15,0	2,3
7	Bomba de alimentacion	Bomba para impulsion de fluido, entradas y salidas.	Invierno-Verano	3	3	9	12,0	9,0	30,0	4,7
8	Agitador pre-fermentador	Agitador 1Hp	Invierno-Verano	1	3	3	4,0	3,0	10,0	1,6
9	Soplador de biogas	Impulsor de biogas	Invierno-Verano	0,7	5	3,5	4,7	3,5	11,7	1,8
10	Condesador	Eliminacion de 8kg de agua/día (Aproximado)	Invierno-Verano	0,4		0	0,0	0,0	0,0	0,0
11						0	0,0	0,0	0,0	0,0
12						0	0,0	0,0	0,0	0,0
13						0	0,0	0,0	0,0	0,0
14						0	0,0	0,0	0,0	0,0
15						0	0,0	0,0	0,0	0,0
16						0	0,0	0,0	0,0	0,0
17						0	0,0	0,0	0,0	0,0
18						0	0,0	0,0	0,0	0,0
19						0	0,0	0,0	0,0	0,0
20						0	0,0	0,0	0,0	0,0
21						0	0,0	0,0	0,0	0,0
22						0	0,0	0,0	0,0	0,0
23						0	0,0	0,0	0,0	0,0
24						0	0,0	0,0	0,0	0,0
25						0	0,0	0,0	0,0	0,0
SUE	3-TOTAL -ENERGIA ELECTRIC	A - INVIERNO		14,1	33,0	48,5	64,7	48,5	161,7	25,3
SUE	3-TOTAL -ENERGIA ELECTRIC		14,1	33,0	48,5	64,7	48,5	161,7	25,3	
	·		·	·		·			·	

Perdidas Energéticas.

i ciaidas Elicigetidas.					
DATOS DE PROCESO					
Variable	Valor Invierno	Valor Verano			
	invierno				
Temperatura Proceso (°C)	38	38			
Temperatura del Agua (°C)	15	20			
Temperatura de Sustrato (°C)	15	20			
Temperatura de reciclo	19	19			
Temperatura de alimentacion (°C)	16,64	19,59			
Temperatura de superficie (°C)					
Flujo de Sustratos (Kg/d)	6000	6000			
Flujo de Agua (Kg/d)	500	500			
Flujo de Recirculado (Kg/d)	4500	4500			
Flujo de alimetacion	11000	11000			
Cp alimentacion (kWh/kg°C)	1,161E-03				

Variable	Invierno	Verano		
Temp. Ambiente (°C)	12	25		
Temp. del suelo (°C)	14	15		
Tipos de Vientos	Debiles	Debiles		
Radiacion	Despresiable	Despresiable		
Raiacion W/m²	707	1600		
Periodo (hs) 24				



### BIODIGESTORES

DIM ENSIONES - GEOM ETRIA - BIODIGESTOR						
Reactor Cilindrico	Altura Superior (m)	Altura Superior (m) Altura Infer.(m)				
Reactor Chillidrico	4	2	7,0	0,00		
Tipo de Gasometro	Doble membrana	Altura Gasometro (m)	3,0			
Volumen Bio	230,8					
MATERIALES CONSTRUCTIVOS	S - BIODIGESTOR					
Sector	Tipo	Material	Conductividad	Espesor		
360101	Про	ivialerial	W/m.K	mm		
A rea auperior	Motorial	Mombrana	0.5	1		

MATERIALES CONSTRUCTIVOS - BIODIGESTOR						
Sector	Tipo	Material	Conductividad	Espesor		
Cooloi	про	Waterial	W/m.K	mm		
Area superior	Material	Membrana	0,5	1		
m2	Aislante 01	No aplica				
	Aislante 02	No aplica				
46,54	Cobertor	Material	Rad. Solar	Rad. Baja Temp		
	Radiante	No aplica				
A road atoral superior	Material	Hormigon	1,4	250		
Area Lateral superior	Aislante 01	Poliestireno	0,037	100		
96,71	Aislante 02	No aplica				
90,71	Cobertor	Material	Rad. Solar	Rad. Baja Temp		
	Radiante	No aplica	0	0		
Area Lateral inferior	Material	hormigon	1,4	250		
48,36	Aislante 01	Poliestireno	0,037	100		
46,30	Aislante 02	No aplica				
Area inferior	Material	hormigon	1,4	350		
46.54	Aislante 01	Poliestireno	0,037	100		
46,54	Aislante 02	No aplica				

Cantidad de	2
Biodigestores	2

#### Perdidas energeticas - Biodigestor

Demanda Energetica - Biodigestor					
Sector	Qinv. kWh/d	Qver. kWh/d	Qperiodo		
Domo Superior	96,59	41,72	0,00		
Area lateral superior	33,53	16,29	0,00		
Area lateral inferior	19,02	18,23	0,00		
Base Piso	18,16	17,40	0,00		
TOTAL	167,3	93,6	0,00		

Potencia Demandada					
Temporada Potencia (kW) kW Periodo					
Invierno 7,0					
Verano 3,9 0,00					

Potencia Efectiva (kW)						
Temporada	Tiempo	Potencia				
Temporaua	recupero (hs)	efectiva				
Invierno	6,0	27,89				
Verano	6.0	15.61				



### Perdidas Energéticas.

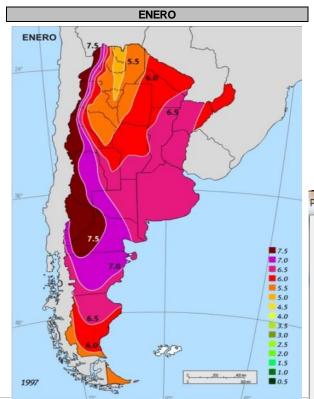
ALIMENTACION								
CALENTAMIENTO DE LA ALIMEN	ITACION			Potencia Demandada (	kW)	Potencia Efectiva (k	(W)	
Parametro	Invierno	Verano		Temporada	Potencia	Temporada	Tiempo	Potencia
1 41 41110410		70.4		. oporada	. Otomola	romporada	recupero (h)	efectiva
Delta termico (Alim-Proc.) (°C)	21,4	18,41		Invierno	11,4	Invierno	4,0	68,2
Energia -QA (kWh/d)	272,8	235,1		Verano	9,8	Verano	4,0	58,8





# Perdidas Energéticas.

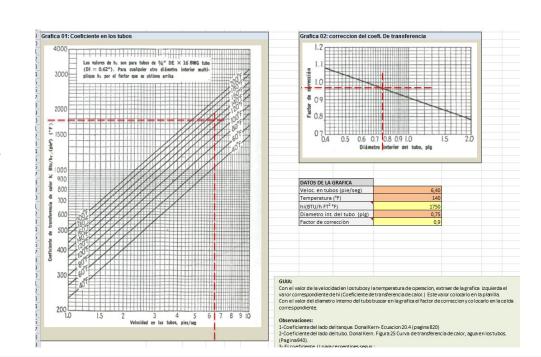




PARAMETROS DE CALCULO - PL	ANILLA ENER	GIA		X
PARAMETROS GEOMETRICOS				
Geometria del Reactor Rea	actor Cilindrico	•		
Tipo Gasometro Dob	ole menbrana	•		
PARAMETROS EFICIENCIA ENE	RGETICA			
Perdida de temperatura de recicl	o (Invierno)	50 %		
Perdida de temperatura de recicl	o (Verano)	50 %		
Eficiencia de transformación eléc	trica	30 %		
Eficiencia de recuperacion termic	a (Electrica)	40 %		
Eficiencia de transformación Térr	mica	75 %		
Eficiencia de recuperacion Térmio	ca (termica)	15 %	GUARDAR	
_			GUARDAR	
Recuperacion Termica			SALIR	

- -Trasferencia de calor: calculo de área de transferencia (serpentín: condiciones de flujo, coeficientes de transferencia, fluido de intercambio, temperatura, etc.).
- -Humedad y medos de secado: humedad a retirar (función de uso), potencia de secado necesario, métodos generales de secado
- -**Desulfuración**: cantidad de H<sub>2</sub>S, métodos generales (calculo de variables significativas, por ejemplo:

- Cantidad de C activado (frecuencia)
- -Microbiológico: Oxigeno necesario y superficie para desarrollo microbiano.
- -Cantidad de oxido de hierro (frecuencia)



### Costos

#### COSTOS DEL PROYECTO



DATOS GENERALES

Minimo no imponible

Ingreso brutos

Credito a clientes

Credito a proveedores

Impuesto de ganancias

Tasa de descuento (VAN)

Periodos de analisis (años)

Periodo de capital de trabajo (mes)

COSTO DE INVERSION	VALOR/AÑO
Capital Fijo	\$ 2.053.000,0
Capital de trabajo	\$ 46.050,0
Inversion	\$ 2.099.050,0

10

2

\$ 200.000,0

35,00%

0,00%

12

\$ 0,0

\$ 0,0

COSTOS DE FABRICACION	VALOR/AÑO		
Costos Directos de Produccion	\$ 295.050,0		
Costos Fijos	\$ 198.000,0		
Costos Generales	0		
Costo de Fabricacion	\$ 493.050,0		

$\neg$

$\neg$

#### **INGRESOS - PRODUCTOS GENERALES**

AÑO INGRESO		
Primero	\$ 998.273,5	
Segundo	\$ 998.273,5	
Tercero	\$ 998.273,5	
Cuarto	\$ 998.273,5	
Quinto	\$ 998.273,5	
Sexto	\$ 998.273,5	
Septimo	\$ 998.273,5	
Octavo	\$ 998.273,5	
Noveno	\$ 998.273,5	
Decimo	\$ 998.273,5	

FLU.	JO I	DE F	OND	0
------	------	------	-----	---

VAN ( 12%)	-2.048.570
TIR (%)	26,00%
Pay-Back (Años)	3,4

**CREDITOS** 

### **Costos del Proyecto**

EQUIPOS Y MAQUINAS	MANO DE O.D.	OBRA CIVIL	MANTENIMIENTO	SEGUROS	VARIOS	
MATERIA PRIMA	MANO DE O.I.	SERVICIOS	MOBILIARIO	PROYECTO		

COSTO DE EQUIPOS - MAQUINAS							
Equipo	Cantidad	Precio Unit.	Total	Observaciones			
Biodigestor	1	\$ 900.000,00	900.000,0	En este items se integra: obra civil, sistema de calefaccion interna y gasometro			
Sistema de agitacion	1	\$ 70.000,00	70.000,0	Agitador inclinado y sumergible			
Generador de energia	1	\$ 100.000,00	100.000,0	Motogenerado con recuparacion de energia termica			
Cañerias y tuberias	1	\$ 150.000,00	150.000,0				
Sistema de instrumentacion y control	1	\$ 150.000,00	150.000,0				
Sistemas auxiliares de energia	1	\$ 100.000,00	100.000,0				
Preparacion de la alimentacion	1	\$ 150.000,00	150.000,0				
Molino de organicos y separador	1	\$ 50.000,00	50.000,0				
Antorcha y sistema de seguridad	1	\$ 30.000,00	30.000,0				
Separador de solidos	1	\$ 50.000,00	50.000,0				
Gastos varios %10	0,1	\$ 1.700.000,00	170.000,0	Valor seleccionado como el 10% de 1700000			
			0,0				
			0,0				
TOTAL			1.920.000.0				







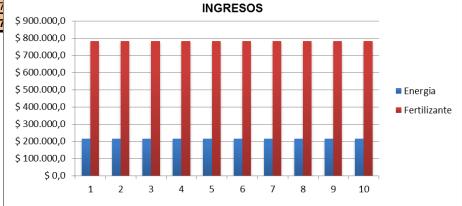
### Ingresos del Proyecto

PRODUCTOS COMERCIALES (Con valor) - INGRESOS						
Año	1	2	3	4		
Precio de Energia (\$/kw -h)	\$ 1,20	\$ 1,20	\$ 1,20	\$ 1,20		
Precio de N (Fertilizante)	\$ 6,5	\$ 6,5	\$ 6,5	\$ 6,5		
Precio P2O5 (\$/kg))	\$ 7,3	\$ 7,3	\$ 7,3	\$ 7,3		
Precio de K2O (fertilizante)	\$ 0,0	\$ 0,0	\$ 0,0	\$ 0,0		
Disposicion final (\$/t)	\$ 1.000,0	\$ 1.000,0	\$ 1.000,0	\$ 1.000,0		
Cantidad de energia (Kw-h/año)	179.000	179.000	179.000	179.000		
Cantidad de N (kg/año)	7.300	7.300	7.300	7.300		
Cantidad de P2O5 (kg/año)	2.190	2.190	2.190	2.190		
Cantidad de K2O (kg/año)	0	0	0	0		
Cantidad (t/año)	720	720	720	720		
Ingreso por Energia	\$ 214.800,0	\$ 214.800,0	\$ 214.800,0	\$ 214.800,0		
Ingreso por N	\$ 47.596,0	\$ 47.596,0	\$ 47.596,0	\$ 47.596,0		
Ingreso por P <sub>2</sub> O <sub>5</sub>	\$ 15.877,5	\$ 15.877,5	\$ 15.877,5	\$ 15.877,5		
Ingreso por K2O	\$ 0,0	\$ 0,0	\$ 0,0	\$ 0,0		
Ingreso por otro	\$ 720.000,0	\$ 720.000,0	\$ 720.000,0	\$ 720.000,0		

Ingresos:
-----------

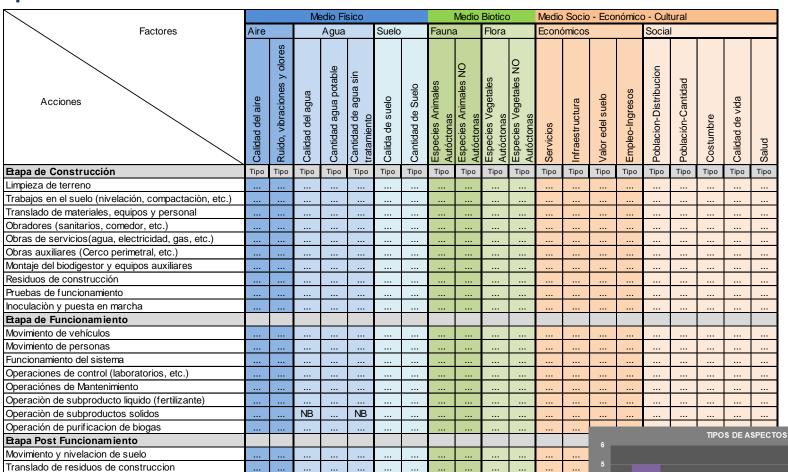
- Energía producida
- Costos de la disposición final.
- Costos por fertilizante

TOTAL INGRESO (\$)	\$ 998.273,5	\$ 998.273,5	\$ 998.273,5	\$ 998.27	\$
Sub-Total Fertilizante	\$ 783.473,5	\$ 783.473,5	\$ 783.473,5	\$ 783.47	
Sub-Total Energia	\$ 214.800,0	\$ 214.800,0	\$ 214.800,0	\$ 214.80	0.0



Plantaciones de vegetación

### **Aspectos Ambientales**



 Referencias

 Neutro (no se consideran)
 ...

 Positivo (Para todos los grados)
 P

 Negativo - Bajo
 NB

 Negativo - Medio
 NM

 Negativo - Alto
 NA

Positivo

Negativo - Bajo

Negativo - Medio

Negativo - Alto

### Propuesta-Diseño:

- Preparación de la alimentación (parámetros importantes).
- Sistema conceptual de la planta (Biodigestor, gasómetro, agitación, corriente de líquidos, corriente de gas, etc.)
- Biogás generado (energía térmica y eléctrica potencial)
- Diagrama de flujo de la planta.
- Distribución inicial de equipos (Lay Out)
- Plano de los equipos mas importantes (biodigestor) Propuesta.
- Lista de equipos necesarios.
- Variables de control: pH, FOS/TAC, ST, SV, composición de biogás, etc.
- Dispositivos/equipos de seguridad mínimos (válvulas de alivio, arresta llamas, antorcha, monitoreo del sistema, etc.).
- Gestión de los efluentes o subproductos (Aproximación).
- Información general.

### Informe:

- Conclusiones.



INDUSTRIA ARGENTINA ORGULLO NACIONAL

# ¡Muchas Gracias!

Aut. 55 (Ext. N) Campus Universitario

(5730) Villa Mercedes

San Luis, Argentina

Teléfono: 02657-426361

E-mail: vgoicoa@inti.gob. Ar

