# **Apéndices**

- I Causas y Efectos
- II Datos Universales del Molde
- III Ecuaciones de Moldeo Universal<sup>TM</sup>
- IV Procedimiento General para Moldeo Universal<sup>TM</sup>
- V Términos en Inglés al Español
- VI Términos en Español al Inglés
- **VII Costos Operacionales**

## I - Causas y Efectos

Durante la solución de un problema la experiencia juega un factor importante. En el evento de tener problemas que no pueda resolver, busque ayuda. No sacrifique producción ni calidad; pregunte. Este listado es una referencia; utilícelo juiciosamente.

### Partes quebradizas - Las partes se quiebran o se rompen

Posibles Causas	Remedios
1. Resina demasiada fría	1.a. Aumente contrapresión.
	1.b. Aumente temperaturas del
	fundido.
2. Degradación del material en el barril	2.a. Reduzca temperaturas del
	fundido.
	2.b. Reduzca la contra presión.
	2.c. Reduzca la velocidad de
	inyección.
	2.d. Purgue si es necesario.
3. Contaminación del material	3.a. Verifique material en la tolva.
	3.b. Purgue si es necesario.
4. Material degradado durante el	4. Disminuya tiempo y/o
proceso de secado	temperatura de secadora.
5. Humedad en el material	5. Verifique contenido de humedad,
	seque adecuadamente.

# Burbujas (vacíos) - Aire atrapado dentro de la parte

Posibles Causas	Remedios
1. Humedad en el material	1. Verifique contenido de humedad,
	seque adecuadamente.
2. Material demasiado caliente	2. Disminuya la temperatura del
	fundido, ajustando un perfil de
	temperaturas adecuado del barril.
3. Ventosas inadecuadas	3. Asegure que el molde tiene
	ventilaciones adecuadas y limpias.
4. Burbujas internas ocasionadas por	4.a. Aumente la contrapresión y/o la
encogimiento	presión de empaque
	4.b. Disminuya la temperatura del
	fundido.

# Unión de flujos - Raya en la pieza formada por el encuentro de dos o más flujos de fundido

Posibles Causas	Remedios
1. Temperatura del molde baja	Aumente temperatura de molde.
2. Material demasiado frió	2. Aumente temperaturas del fundido.
3. Velocidad de inyección baja	3. Aumente la velocidad. El tiempo de inyección debe reducir significativamente.
4. Resina húmeda	4. Seque material adecuadamente.

### **Descoloramiento - Color inadecuado**

Posibles Causas	Remedios
1. Material degradado en el barril	1. Purgue el barril.
2. Temperatura de fundido alta	2. Disminuya temperatura del fundido, ajustando un perfil de temperaturas adecuado del barril.
3. Material contaminado	3. Verifique el material.
4. Ventilaciones inadecuadas	4. Limpie las ventosas existentes o ventile molde adecuadamente.

## Quemaduras - Marcas en la pieza por degradación

Posibles Causas	Remedios
1. Velocidad de inyección alta	Disminuya velocidad de
	inyección.
2. Contrapresión alta	2. Disminuya contrapresión.
3. Ventosas inadecuadas	3.a. Asegure que hay ventosas. 3.b. Limpie ventosas.
4. Problemas en diseño del molde (material sufre fricción, ocasionando degradación)	4.a. Cambie ubicación del bebedero. 4.b. Asegure que la parte tiene radios generosos (sin esquinas agudas).
5. Orificio de boquilla demasiado pequeño u obstruido	5. Cambie o limpie la boquilla.
6. Rotación rápida del tornillo	6. Disminuya las revoluciones del tornillo.
7. Temperatura del fundido alta	7. Disminuya la temperatura del fundido, ajustando un perfil de temperaturas adecuado del barril.

# Nebulosidad - Aspecto nublado en las piezas (más perceptibles en piezas claras)

Posibles Causas	Remedios
1. Contaminación del material	1. Verifique material y cambie si es necesario.
	1.b. Aumente temperatura del fundido.
2. Gases o humedad en la resina	2.a. Seque material adecuadamente.
	2.b. Ventile molde adecuadamente.
3. Material demasiado frío	3. Aumente la temperatura del fundido.
4. Molde demasiado frío	4. Aumente las temperaturas del molde.
5. Líquido desmoldante	5. Elimine el uso de líquido
	desmoldante.

# Rebaba - Exceso de plástico alrededor de la pieza en líneas de partición

Posibles Causas	Remedios
1. Presión de empaque alta	1. Disminuya presión de empaque.
2. Molde demasiado caliente	2. Disminuya temperatura del molde.
3. Fuerza de cierre inadecuada	3. Aumente tonelaje.
4. Temperatura del derretido alta	4. Baje la temperatura del derretido.
5. Posición de transferencia a empaque tardía	5. Ajuste una posición de transferencia adecuada y compense la misma distancia en la posición de plastificación.
6. Material con humedad	6. Mejore el secado.

### Líneas de flujo - Marcas en la dirección del flujo del fundido

Posibles Causas	Remedios
1. Temperatura del molde baja	1. Aumente la temperatura de molde.
2. Material demasiado frió	2. Aumente la temperatura del
	fundido.
3. Colada / bebedero inadecuado	3. Verifique el tamaño de bebederos
	y coladas, y solicite un rediseño.
4. Velocidad de inyección alta	4. Disminuya velocidad de inyección.
5. Resina humedad	5. Seque material adecuadamente.

## Chorreo ("jetting") en forma de gusano en la superficie de la pieza

Posibles Causas	Remedios
Bebederos demasiado pequeños	1. Verifique y solicite un rediseño
	de bebedero.
2. Bebedero mal localizado	2. Solicite un rediseño.
3. Velocidad de inyección demasiado	3. Disminuya la velocidad de
alta	inyección.
4. Orificio de boquilla pequeño	4. Cambie boquilla.

Delaminación de la superficie - Capas en la superficie de las piezas se despegan

1 8	
Posibles Causas	Remedios
1. Material contaminado	1. Verifique el material, y
	reemplácelo si es necesario.
2. Temperatura del fundido baja	2. Ajuste un perfil de temperaturas
	del barril adecuado.
3. Mezcla del fundido no es uniforme	3. Aumente contrapresión.
4. Temperatura de molde baja	4. Aumente temperatura de molde.
5. Velocidad de inyección baja	5. Aumente la velocidad y corrobore.
Į į	El tiempo de inyección debe reducir
	significativamente.

# Tiro incompleto - Piezas no quedan completamente llenas

Posibles Causas	Remedios
1. Presión de empaque baja	1. Aumente presión de empaque.
2. Tiempo de empaque corto	2. Aumente tiempo de empaque.
3. Cavidades no balanceadas	3. Balancee el llenado, y rediseñe el molde
	si es necesario.
4. Temperatura del fundido baja	4. Aumente la temperatura del fundido,
	ajustando un perfil de temperaturas
	adecuado.
5. Coladas / bebederos	5. Solicite un rediseño de colada y/o
pequeños	bebedero.
6. Temperatura de molde baja	6. Aumente temperatura de molde.
7. Posición de plastificación	7. Verifique que la posición de transferencia
bajo	sea adecuada, y luego aumente la posición
	de plastificación.

# Hundimientos - Depresiones o hundimientos en secciones de la pieza

Posibles Causas	Remedios
1. Velocidad de inyección baja	1. Aumente la velocidad y
	corrobore. El tiempo de inyección
	debe reducir significativamente.
2. Diseño inadecuado del molde y/o	2. Rediseñe pieza (se necesitan
pieza	espesores uniformes de pared).
3. Temperatura del fundido baja	3. Aumente temperatura del fundido
	con un perfil de temperatura
	adecuado.
4. Gas atrapado en el molde	4. Ventile molde adecuadamente.
5. Presión de empaque baja	5. Aumente presión de empaque.
6. Temperatura del molde demasiado	6. Baje la temperatura del molde.
alta ocasiona encogimiento	
7. Tiempo de empaque bajo	7. Aumente tiempo de empaque
8. Temperatura del molde baja	8. Aumente la temperatura del
ocasionando congelamientos	molde.
prematuros de bebederos	

# Las partes se pegan a la cavidad

1 6	
Posibles Causas	Remedios
1. Cavidad rayada	1. Pulir en dirección del desmolde.
2. Estática	2. Desmagnetice la cavidad.
3. Presión de empaque alta	3. Disminuya la presión de empaque.
4. Tiempo de enfriamiento corto	4. Aumente el tiempo de
	enfriamiento.
5. Encogimiento en la dirección	5. Ajuste la temperatura del noyo
incorrecta	(core) mayor a la temperatura de la
	cavidad.
6. Insuficiente socavo y/o ángulo de	6. Considere cambios en diseño de
desprendimiento	piezas y/o molde.

# Las partes se pegan al noyo ("core")

Posibles Causas	Remedios
1. Presión de empaque alta	1. Disminuya la presión de empaque.
2. Temperatura del noyo ("core") alta	2. Ajuste temperatura de molde.
3. Temperatura del fundido alta 3. Baje la temperatura del fundio	
	con un perfil de temperaturas
	adecuado.
4. Insuficiente socavo o ángulo de	4. Considere reparación o rediseño
desprendimiento	del molde.
5. Estática	<ol><li>Desmagnetice la cavidad.</li></ol>

# Gasificación (líneas plateadas) - imperfecciones en la superficie de la pieza

Posibles Causas	Remedios
1. Humedad en la resina	1. Seque el material adecuadamente.
2. Obstrucción en la boquilla	2. Limpie la boquilla.
3. Velocidad de inyección alta	3. Disminuya velocidad de inyección.
4. Temperatura del fundido alta	4. Disminuya la temperatura del
	fundido con un perfil de temperaturas
	de barril adecuado.
5. Boquilla demasiado caliente	5. Disminuya temperatura de la
	boquilla.
6. Resina contaminada	6. Verifique el material; reemplácelo
	si es necesario.
7. Bebederos demasiado pequeños	7. Aumente tamaño del bebedero.

# Pandeamiento - Torcimiento o encovado de las partes debido a encogimiento desigual

Posibles Causas	Remedios
Partes calientes al expulsar	1. Baje la temperatura del molde, y
	aumente el tiempo de enfriamiento.
2. Enfriamiento de parte desiguales	2. Ajuste temperatura de las caras del
	molde.
3. Espesor de paredes no uniforme	3. Rediseñe la pieza.
4. Partes sobre empacadas	4. Disminuya la presión de empaque.

### Alarma de límite de presión máxima de inyección

Posibles Causas	Remedios	
Cavidad bloqueada	1. Detenga la máquina. Revise y	
_	limpie el molde.	
2. Etapa de inyección ajustada para	2. Reduzca la posición de	
llenar demasiado.	plastificación hasta cerca de un	
	95% del molde.	

# Alarma de límite bajo del colchón

Posibles Causas	Remedios
1. Anilla (check ring) sucia o	Verificar y limpiar o reemplazar.
defectuosa	
2. Fundido fugándose entre el casquillo (sprue bushing) y la punta de la boquilla (nozzle tip)	2. Verificar si cualquiera de los componentes está rayado y/o machacado, o si los diámetros de los agujeros son incorrectos, o si los radios de contacto son incorrectos. Si es así, reemplácelos.
3. El fundido se está colando en el molde, ya sea como rebaba, filtración entre actuadores, o dentro del sistema de colada caliente.	3. Verifique, y si es así, haga la reparación o corrección lo más pronto posible. De lo contrario, podrían surgir daños cuantiosos en el molde.

### Alarma de límite alto del colchón

	<del>.</del>
Posibles Causas	Remedios
1. Cavidad bloqueada o un bebedero	1. Verificar y limpiar.
obstruido.	
2. Si se trata de un molde con colada	2. Verificar, limpiar o reemplazar.
caliente, podría ser que una punta	
caliente esté obstruida o dañada.	

# Alarma de tiempo límite de plastificación

Posibles Causas	Remedios
1. Flujo de resina inconsistente, que	la. Reduzca la temperatura de la
puede deberse a que el calor del	zona de calor próxima a la
barril está afectando la garganta de	garganta del barril.
alimentación, lo que provoca la	1b. Verifique el flujo de agua en la
aglomeración del material.	garganta del barril. Si está
	obstruido, corríjalo.
	1c. Verifique la temperatura del
	agua en la garganta del barril y
	redúzcala si está muy alta.
2. Se está quedando sin resina la tolva	2. Verifique y corrija el suministro
de alimentación.	de material.

#### II - Datos Universales del Molde

Recuerde que estos parámetros son del molde y el plástico. Para ser utilizados deben ser transferidos o convertidos a parámetros de la máquina de inyección.

- 1. nombre del molde y número
- 2. nombre y tipo de material
- 3. tiempo de llenado T para conseguir cerca de un 95% del llenado
- 4. peso de las piezas al momento de transferencia, con el empaque apagado
- 5. presión plástica al momento de la transferencia
- 6. ciclo total
- 7. tiempo de empaque
- 8. presión de empaque
- 9. peso total o volumen total de inyección
- 10. tiempo de enfriamiento
- 11. temperaturas del molde
- 12. flujos y de agua al molde
- 13. temperaturas del agua entrando al molde
- 14. temperaturas del agua saliendo del molde
- 15. presiones del agua entrando al molde
- 16. presiones del agua saliendo del molde
- 17. temperatura del fundido entrando al molde
- 18. tiempo en abrir el molde y expulsar las piezas
- 19. tiempo en cerrar totalmente el molde
- 20. volumen de plastificación

#### III - Ecuaciones de *Moldeo Universal*<sup>TM</sup>

#### 1- Secado

#### Volumen de la tolva secadora:

Para determinar el tamaño de la tolva secadora se requiere saber:

- el consumo de material en lb/h o en kg/h
- el tiempo de secado en horas
- la densidad granel de la resina plástica en lb/pies³ o en kg/m³.

#### I. Con material virgen:

$$Volumen = consumo * \frac{tiempo de secado}{densidad granel}$$

II. Con material virgen y molido:

$$Volume = T * C * \left(\frac{\%V}{D_{virgen}} + \frac{\%M}{D_{molido}}\right)$$

Donde:

T = tiempo de secado (horas)

C = consumo de resina (lb/h o kg/h)

 $D_{virgen}$  = densidad del virgen (lb/pies<sup>3</sup> o kg/m<sup>3</sup>)

 $D_{molido}$  = densidad del molido (lb/pies³ o kg/m³)

%V = % del virgen

%M = % del molido

#### Flujo de aire seco de la secadora:

Flujo = factor flujo del material \* consumo

Factor de material máximo = 1 cfm / (1lb de material/h) = (63 litro/min) / (1 kg de material/h)

## Temperatura Delta:

$$\Delta T_{Fahrenheit} = 9/5 * \Delta T_{Celsius}$$
  
 $\Delta T_{Celsius} = 5/9 * \Delta T_{Fahrenheit}$ 

## Consumo de plastificación:

Consumo de plastificación = (peso del tiro de inyección) / (tiempo de plastificación)

#### Consumo de material:

Consumo de material = (cantidad de material por ciclo) / (duración del ciclo)

#### 2- Enfriamiento

#### Calor removido:

Ecuación empírica para determinar el flujo del agua requerido del chiller:

$$gpm = \frac{24*(toneladas de chiller)}{Delta T}$$

Donde:

- gpm = galones por minuto de agua
- tonelada de *chiller* = toneladas de *chiller* requeridas para enfriar el molde
- Delta T = temperatura saliendo del molde temperatura entrando (°F)

# <u>Tiempo de enfriamiento extendido</u>:

Tiempo de enfriamiento extendido = tiempo de enfriamiento recomendado x 1.3

Método calculado para determinar el tiempo de enfriamiento (E):

$$E = -\frac{G^2}{2\pi\alpha} \ln \ln \left( \frac{\pi}{4} \cdot \frac{\left(T_x - T_M\right)}{\left(T_m - T_M\right)} \right)$$

#### Donde:

 $T_x$  = temperatura de deflexión

 $T_M$  = temperatura del molde

 $T_m$  = temperatura del fundido

G =grosor de la pieza

 $\alpha$  = difusividad térmica

Material	α	T <sub>m</sub> (°F)	T <sub>M</sub> (°F)	T <sub>X</sub> (°F)
ABS	0.000185	475	135	203
CA, CAP	0.000181	400	110	192
CAB	0.0002	400	110	201
HIPS	0.000059	440	85	185
IONOM	0.000148	440	85	125
LDPE	0.000176	390	75	113
MDPE	0.000194	340	75	155
HDPE	0.000217	480	75	186
PA 6, 6/6	0.000109	530	150	356
PC	0.000132	560	180	280
PET	0.000138	540	120	153
PP	0.000077	470	105	204
PPO/PS	0.000144	530	185	234
PPS	0.000166	630	210	210
PS g.p.	0.000087	420	85	180
PSU	0.000149	700	250	345
PVC	0.000107	380	85	156
PVCrig	0.000123	380	85	174
SAN	0.000088	450	150	225

<u>Pérdida de presión (Delta *P*) y la pérdida de temperatura del agua (Delta *T*):</u>

Delta P =

presión del agua entrando – presión del agua saliendo

Delta T =

temperatura del agua saliendo - temperatura del agua entrando

#### 3- Prensa

#### Fuerza de cierre:

Fuerza de cierre = (factor de presión del fundido) x (área proyectada)

tonelada USA = 2000 lbf tonelada métrica = 1.10 x tonelada USA tonelada USA = 8.90 kilo-Newtons (kN) tonelada métrica = 9.81 kilo-Newtons (kN)

Material	US ton/in <sup>2</sup>		kN/cm <sup>2</sup>	
Polipropileno	1.5	3.5	2.1	4.8
Polietileno alta densidad	1.5	2.5	2.1	3.5
Polietileno baja densidad	1.0	2.0	1.4	2.8
Nilón 66	3.0	5.0	4.1	6.9
Policarbonato	3.0	5.0	4.1	6.9
PVC flexible	1.5	2.5	2.1	3.5
PVC rígido	2.0	3.0	2.8	4.1
Poliestireno	2.0	4.0	2.8	5.5

## Cálculo de pared fina, PF:

El cálculo de pared fina es un factor que representa la dificultad del llenado. Este factor considera la distancia que el fundido tiene que viajar y que tan estrechos son esos pasajes. Ese factor es representado por la siguiente ecuación:

Cálculo de pared fina = (trayecto del flujo más distante) (pared más fina de ese trayecto)

PF	Criterio	
	Utilice el factor de presión mayor.	
≥200	Fuerza =	
	(área proyectada) x (factor de presión mayor)	
	Utilice el factor de presión menor.	
≤100	Fuerza =	
	(área proyectada) x (factor de presión menor)	
	Interpole entre los factores de presión.	
entre 100 y 200	Fuerza =	
	(área proyectada) x (factor de presión interpolado)	

#### Fuerza de cierre adicional resultante de la acción lateral:

Estas cuñas son fabricadas con un ángulo, φ, y solo una fracción de esta fuerza lateral se reflejará en la dirección del cierre de la cuña. Esa fuerza resultante en dirección de la prensa se determina multiplicando la fuerza lateral por la tangente del ángulo de la prensa:

Fuerza de resultante de la acción lateral = fuerza lateral  $x \tan(\phi)$ 

#### 4- Unidad de inyección

### Densidad y densidad específica:

$$Densidad = \frac{masa}{volumen}$$

$$Densidad \ espec \'ifica = \frac{\textit{densidad XE "densidad" del material}}{\textit{densidad agua}}$$

Donde la densidad del agua =  $1 \text{ g/cm}^3$  a temperatura ambiente.

#### Velocidad y flujo de inyección:

$$Velocidad\ de\ inyecci\'on = rac{distancia}{tiempo}$$

$$Flujo\ de\ inyecci\'on = rac{volumen}{tiempo}$$

$$\frac{\left(\text{diámetro del tornillo}\right)^2*\frac{\pi}{4}*\left(\text{desplazamiento}\right)}{\text{tiempo}}$$

#### Utilización del barril:

La utilización del barril es una comparación entre la capacidad máxima de la unidad de inyección y la capacidad requerida para llenar el molde.

$$\%U = \%$$
 de utilización =  $\frac{(volumen \, utilizado)}{(volumen \, capaz \, del \, barril)} * 100\%$ 

#### Donde:

volumen utilizado = la plastificación programada de acuerdo con lo requerido por el molde volumen capaz del barril = lo máximo que puede plastificar el tornillo

#### Posición de plastificación:

La posición de plastificación es el lugar hasta donde debe cargar el tornillo para llenar el molde.

Posición de plastificación = posición de transferencia + desplazamiento de inyección

Combinando las ecuaciones de peso, densidad, y volumen, resumimos:

Desplazamiento de inyección XE desplazamiento de inyección =  $\frac{1.27W}{D^2}$ Posición de plastificación XE desplazamiento de inyección = posición Donde:

 $\rho$  = densidad específica del fundido (gr/cm<sup>3</sup>) W = peso de las partes con la colada (gr)

D = diámetro del tornillo de invección (cm)

Note que esta ecuación no considera que, durante la inyección, se llena alrededor de un 95% del molde. Este exceso se desprecia a consecuencia de que, durante la etapa de inyección, algún material siempre se cuela al otro lado de la anilla, ya sea durante el cierre de la anilla o a consecuencia de filtraciones entre la anilla y el barril.

#### Densidad de descarga:

Esta densidad es más precisa para determinar las posiciones de plastificación, ya que considera varios factores:

- masa
- volumen
- temperatura del fundido
- contra presión
- fugas de fundido a través de la anilla ("check ring") durante la inyección.

La densidad de descarga se calcula en un proceso existente, midiendo el volumen inyectado y el peso total inyectado. El volumen inyectado se determina mediante la ecuación del cilindro:

Donde:

$$Area = (di\'ametro del tornillo)^2 * \frac{\pi}{4}$$
 Largo = posición de plastificación – posición del colchón

El peso de inyección se obtiene pesando las partes moldeadas más la colada (si existe).

 $peso\ total\ de\ inyección$   $\left(\left(di\'ametro\ del\ tornillo\right)^2x\ \pi/4\right)x\ (pos.\ de\ plastificaci\'on-pos.\ del\ colch\'on)$ 

Si se sabe la densidad de descarga, las ecuaciones de desplazamiento de inyección y la posición de inyección se verían así:

Desplazamiento de inyección  $_{\alpha s}$  XE desplazamiento de inyección = 95%

Posición de plastificación =

XE desplazamiento de inyección posición de transferencia + 95% \*  $\frac{1}{2}$ 

Donde:

 $\rho_d$  = densidad de descarga (g/cm<sup>3</sup>)

W = peso de las partes con la colada (g)

D = diámetro del tornillo de inyección (cm)

#### Reología por potencia:

Potencia pico – la potencia máxima alcanzada por la unidad de inyección, normalmente al momento de la transferencia (cambio de inyección a empaque).

Potencia pico =

flujo de inyección promedio x presión al momento de la transferencia

Flujo de inyección promedio – Este flujo es una función del volumen inyectado durante la etapa de inyección y del tiempo de inyección.

Flujo de inyección promedio = volumen de inyección / tiempo de inyección

#### Reología por viscosidad:

Cambio de velocidad  $V_x$  en la dirección Y;

Velocidad cambiante = 
$$\dot{\delta} = \frac{\text{cambio de velocidad}}{\text{distancia}} = \frac{\Delta V_x}{\Delta y}$$

Esfuerzo cortante = viscosidad x velocidad cambiante 
$$\tau = \mu \times \dot{\delta}$$

Viscosidad aparente = presión plástica x tiempo de inyección

$$Velocidad\ cambiante\ aparente\ = rac{1}{tiempo\ de\ inyección}$$

Razón de intensificación,  $R_i$  = presión plástica,  $P_p$  / presión hidráulica,  $P_H$ 

$$\mu_{R} = P_{H}R_{i}T$$

$$\mu_{R} = P_{P}T$$

#### Reología aproximada:

## Inicio de meseta de tiempo de inyección

$$T_{meseta} = T_{min} + (T_{max} - T_{min}) / 9$$

#### Industrias de moldeo convencional

$$T_{intermedio} = T_{min} + (T_{max} - T_{min}) / 18$$

#### Industrias que moldean materiales sensitivos

$$T_{mat. sensitivo} = T_{min} + (T_{max} - T_{min}) / 12$$

### Industrias de alto volumen de inyección

$$T_{rápido} = T_{min} + (T_{max} - T_{min}) / 36$$

Donde:

 $T_{min}$  = tiempo de inyección correspondiente a la velocidad máxima de inyección

 $T_{max}$  = tiempo de inyección correspondiente a la velocidad mínima de inyección

 $T_{meseta}$  = tiempo de inyección donde se inicia la meseta en la gráfica

#### Balance del llenado:

Suma del peso de todas las cavidades:

$$W_T = \sum_{\text{\# cav.}}^{1} W_i$$
,  $i = 1$  a # cavidades

Desviación del volumen por cada cavidad, Vd<sub>i</sub>

$$Vd_i = \left[\frac{W_i}{\frac{W_r}{\#cavities}} - 1\right] 100\%, i = 1 \text{ a } \# \text{ cavidades}$$

% volumen inyectado por etapa:

% volumen en la etapa de inyección =

# $\frac{posición\ de\ plastificación - posición\ de\ transferencia}{posición\ de\ plastificación - posición\ del\ colchón}*\ 100\%$

En caso de que esté utilizando un control con parámetros *Universales* y trabaje con volumen en lugar de posición, aplique esta fórmula:

% volumen en la etapa de inyección =

volumen de plastificación - volumen de transferencia
volumen de plastificación - volumen del colchón

\* 100%

% volumen en la etapa de empaque = 100% - % volumen en la etapa de inyección

# $\mathbf{IV}\textbf{-Procedimiento General para } \textit{Moldeo Universal}^{TM}$

I. Cál	culos y Datos Iniciales	
1.	Determine fuerza cierre	
2.	Determine volumen de inyección requerido	
3.	Seleccione un ciclo aproximado total	
4.	Determine consumo aproximado de resina por ho	ora
5.	Marca y tipo de resina □	
6.	Marca y tipo de colorante □	
7.	% de colorante 🗆	
	% de picado □	
II. Eq	uipo Auxiliar	
1.	Control de temperatura de agua	
	Determine los gpm de agua al molde	
	Seleccione una temperatura de agua inicial	
2.		
	Determine el volumen de la tolva	
	Determine el flujo de aire seco	
	Temperatura de secado	
3.		
	% de pigmento requerido 🗆	
	Determine consumo de pigmento/hora	
4.	Dosificador de picado	
	% de picado requerido □	
	Determine consumo de picado/hora	
	atos del Molde y Máquina	
1.	Medida horizontal ☐ < entre barras	
2.	Medida vertical □ < entre barras	
3.	Medida cerrado □> apertura mínima	
4.	Medida abierto □ < apertura máxima	
5.	Patrón de los expulsores   =	
	erifique la Capacidad de la Máquina Inyectora	
1.	Unidad de inyección	
	Determine el % de utilización, % $U$ $\square$	
	Determine la posición de transferencia	

	Determine el correspondiente perfil de temperatura
	Determine la contrapresión. Ej: 750 psi plástica (máquina =
	plástica/ $R_i$ )
	Calcule la posición de plastificación aproximada
2.	Boquilla
	Largo  Diámetro agujero  Diámetro  Diámetr
	Diámetro agujero
	Radio de contacto
3.	Casquillo
	Diámetro agujero
	Radio de contacto
V. Aju	stes Iniciales del Proceso
1.	Encienda y ajuste los equipos auxiliares
	Secadora
	Controlador de temperatura de agua
	Dosificador de colorante
	Control de temperaturas de la colada caliente
2.	Unidad de Inyección
	Encienda y ajuste las temperaturas del barril
	Ajuste la contrapresión
	Ajuste la velocidad plastificación (ejemplo 30%)
	Ajuste la posición de plastificación aproximada
	Ajuste el tiempo de enfriamiento extendido
3.	Ajustes de Platinas
	Ajuste las posiciones y velocidades de apertura del molde
	Ajuste la protección del molde
	Ajuste los movimientos de los expulsores
	Ajuste los movimientos de noyos si los tiene
VI. De	eterminación de Parámetros de Máquina
	és que los equipos auxiliares estén listos y las temperaturas sean
alcanz	
	Llenado
	Determine la presión de inyección limite □
	Encuentre el tiempo de inyección ideal
	Reajuste la unidad de inyección a que llene cerca de un 95%
	Anote la posición de plastificación final □
210	

	Haga el balanceo del flujo
2.	Empaque
	Encuentre la presión de empaque
	Determine el tiempo de empaque
3.	Enfriamiento
	Encuentre la temperatura de agua al molde
	Fijo/Movible□ /
	Fijo/Movible ☐/
4.	Plastificación
	Ajuste la velocidad de plastificación de acuerdo al tiempo de
	enfriamiento
	Anote el tiempo de plastificación
5.	Recalcule los equipos auxiliares con el nuevo ciclo total
	encontrado
VII. C	onvierta a Parámetros Universales
Equipo	<u> Auxiliar</u>
1.	Control de temperatura de agua
	(gpm/lpm) de agua al molde □
	Temperatura de agua al molde Fijo/Movible □/
2.	Secadora
	Volumen de la tolva □
	Flujo de aire seco 🗆
	Temperatura de secado □
3.	Dosificador de colorante, % de pigmento □
	Consumo de pigmento por hora
4.	Dosificador de picado, % de picado □
	Consumo de picado por hora 🗆
<u>Datos</u>	<u>del molde</u>
	Medida horizontal □
2.	Medida vertical □
3.	Medida cerrado □
	Medida abierto □
5.	Patrón expulsores
6.	Material $\square$
7.	Colorante $\square$

Máquina inyectora – (m) máquina / (u) Universal

1.	Fuerza cierre 🗆
<i>2</i> .	Ciclo total
3.	Consumo de resina por hora $\square$
4.	Platinas de la prensa
	Espacio horizontal entre barras $\square$
	Espacio vertical entre barras $\Box$
	Verifique el patrón de expulsores □
	Apertura máxima □
	Apertura mínima □
5.	Ajustes de Platinas
	Posición de apertura del molde □
	Tiempo de apertura y cierre del molde $\Box$
6.	Inyección
	% de utilización $\square$
	Presión de inyección limite $\Box$ (m) (u)
	Velocidad de inyección ideal $\square$ (m) (u)
	Posición del cambio $\square$ (m) (u)
	Posición de plastificación 🗆 (m) (u)
	Perfil de temperatura □//
<i>7</i> .	Empaque
	Presión de empaque $\Box$ (m) (u)
	Tiempo de empaque $\square$
8.	Enfriamiento
	Temperatura de agua al molde Fijo/Movible 🗆/
	Tiempo de enfriamiento $\Box$
9.	Plastificación
	Velocidad de plastificación□
	Tiempo de plastificación 🗆
	Contrapresión $\square$ (m) (u)

V - Términos en Inglés al Español

- Terminos en Ingles al Es	раног
auger	tornillo sin fin
backpressure	contrapresión
barrel	barril
barrier screw	tornillo con barrera
blower	bomba
boost to hold	de inyección a empaque
cavity	cavidad
check ring	anilla
chiller	equipo de refrigeración
cold slugs	pedazos fríos
cores	noyos
cushion	colchón
dew point	temperatura de
_	condensación/
	temperatura de rocío
discharge factor	densidad de plastificación
drying hopper	tolva de secado
eject-on-the-fly	expulsión mientras el molde
	abre
ejector pins	botadores
ejector plates	platos de expulsión
fill time	tiempo de inyección
flash	rebaba
gate	bebedero
gate freeze	endurecimiento de bebederos
hold	empaque
hold pressure	presión de empaque
hold time	tiempo de empaque
hot runner	colada caliente
hot drop/hot tip	punta caliente
injection rate	flujo de llenado
injection screw	tornillo de inyección
injection speed	velocidad de llenado
jetting	chorreo
manifold	distribuidor
melt flow	flujo del fundido
melt flow number	índice de fluidez

melt pressure	presión del fundido
melt temperature	temperatura del fundido
mold protect	protección del cierre del molde
molecular weight	peso molecular
nozzle	boquilla
nozzle tip	punta de la boquilla
parting line	partición del molde
pellet	gránulo
plastic residence time	tiempo de residencia
recovery	plastificación
robot	brazo mecánico
runners	coladas
shear rate	cambio cortante/
	velocidad cambiante
shear stress	esfuerzo cortante
shear thinning	licuar por fricción
shot size	volumen de llenado/volumen
	de la unidad de inyección
sprue	palo
sprue bushing	casquillo
stack mold	molde doble
stress	esfuerzo
suck-back	rechupe
tie bars	máquina con barras
tiebarless	máquina sin barras
transfer point	posición de transferencia
transfer pressure	presión de transferencia
valve gate	válvulas de bebederos
vents	ventosas

VI - Términos en Español al Ingles

anillachebarrilbarrbebederogate	ck ring rel
	rel
hehedero gate	101
gate	e
bomba blov	wer
boquilla noz	zzle
botadores ejec	ctor pins
brazo mecánico robe	
cambio cortante/ she	ar rate
velocidad cambiante	
casquillo spru	ue bushing
cavidad cav	rity
chorreo jetti	ing
colada caliente hot	runner
coladas run	ners
colchón cus	hion
contrapresión bac	kpressure
de inyección a empaque boo	ost to hold
	charge factor
distribuidor mai	nifold
empaque hole	d
endurecimiento de bebederos gate	e freeze
equipo de refrigeración chil	ller
esfuerzo stre	ess
esfuerzo cortante she	ar stress
expulsión mientras el molde ejec	ct-on-the-fly
abre	
	ection rate
flujo del fundido mel	lt flow
gránulo pell	let
	It flow number
licuar por fricción she	ar thinning
	bars
	parless
molde doble stac	ek mold
noyos core	es
palo spri	
partición del molde part	ting line
	d slugs
	lecular weight
plastificación reco	overy

platos de expulsión	ejector plates
posición de transferencia	transfer point
presión de empaque	hold pressure
presión de transferencia	transfer pressure
presión del fundido	melt pressure
protección del cierre del molde	mold protect
punta caliente	hot drop/hot tip
punta de la boquilla	nozzle tip
rebaba	flash
rechupe	suck-back
temperatura de condensación/	dew point
temperatura de rocío	_
temperatura del fundido	melt temperature
tiempo de empaque	hold time
tiempo de inyección	fill time
tiempo de residencia	plastic residence time
tolva de secado	drying hopper
tornillo con barrera	barrier screw
tornillo de inyección	injection screw
tornillo sin fin	auger
válvulas de bebederos	valve gate
velocidad de llenado	injection speed
ventosas	vents
volumen de llenado/volumen de	shot size
la unidad de inyección	

VII - Costos Operacionales

Fuerza en toneladas Norte Americanas	<50	20-66		300-499	100-299 300-499 500-749 750-999	750-999	1000- 1499	1500- 1999	2000- 2999	3000+
Promedio (US\$/hr)	\$33.31		\$35.24 \$41.92	\$52.13	\$52.13 \$68.14	\$83.22	\$83.22 \$110.28 \$119.95 \$181.68 \$230.00	\$119.95	\$181.68	\$230.00
Promedio (US\$/seg.)	\$0.009	\$0.010	\$0.012	\$0.014	\$0.019	\$0.023	\$0.031	\$0.033	\$0.050	\$0.064
Nota: - valores son una referencia, para valores más exactos consulte a su departamento de finanzas.	res son un	a referencia	a, para valo	res más ex	actos cons	ulte a su d	epartamen	to de finar	ızas.	
- se presume que de un 10 a 15% en ganancias está incluido.	ne aue de u	un 10 a 15%	en ganano	ias está in	cluido.					

(Utilizar únicamente para estimar mejorías en productividad, en US\$)

*Nota:* El costo se podría dividir en tres partidas, Básicos, Opcionales y Especiales.

Básicos	Opcionales	Especiales
Depreciación	Robot	Cuarto limpio clase
		8
Edificio	TCU	Inspección o QC
Intereses	Equipo de empaque	Asistencia
		ingenieril
Mantenimiento	Inyectora especial;	Soporte en
	LIM, dos colores, alta velocidad,	herramental
Electricidad	Grúa	Pruebas de material
Agua	Cambio de molde	Equipo de empaque
	rápido	y etiquetado
Misceláneos	Tornillo especial	Manejador de
		producto especial
Labor	Dosificador	Almacenamiento de
		molde
Beneficios		Mantenimiento de
marginales		moldes
Inspección y QC		
Material		
Desperdicios		
Servicios		
secundarios		
Molde		
"Overhead"		
Ganancia		

# Bibliografía

A. Brent Strong, 2000, "Plastics Materials and Processing", ISBN: 0-13-021626-7

Application Engineering, 1981, "Application Manual Water Group Products"

Douglas C. Montgomery, 2001, "Design and Analysis of Experiment", Arizona State University, ISBN 0-471-31649-0

Georg Menges and Paul Moren, 1993, "How to Make Injection Molds", Society of Plastics Engineers, ISBN 3-446-16305-0

Hansjurgen Saechtling , 1992, "Saechtling International Plastic Handbook", Society of Plastics Engineers, ISBN 3-46-14924-4

Jay Carender, 1997, "Injection Molding Reference Guide", Advance Process Engineering

John Bozzelli, Jan 1998, "Process Optimization and Setup-card Data Requirements", Cycleset

John Bozzelli, Jan. 1997, "How to Set First-Stage Pressure", Plastics World

Lawrence E. Nielsen and Robert F. Landel, 1994, "Mechanical Properties of Polymers and Composites", ISBN 0-8247-8964-4

Peter Kennedy, 1995 "Flow Analysis of Injection Molds", ISBN:1-56990-181-3

R. J. Young and P. A. Lovell, 1991, "Intruction to Polymers", ISBN: 0-412-30640-9

Shiro Matsuoka, 1992, "Relaxation Phenomena in Polymers", Society of Plastics Engineers

Thermoplastic Troubleshooting Guide, 2000, Ashland Distribution Company

Thomas Pyzdek and Roger W. Berger, 1992, "Quality Engineering Handbook", ISBN: 0-8247-8132-5

Tony Whealan and John Goff, 1994, "The Dynisco Injection Molders Hand Book", Dynisco Instruments

ULF W. Gedde, 1995, "Polymer Physics", ISBN 0-412-62640-3

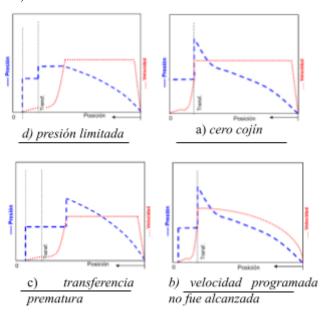
### **Contestaciones**

#### II. Parámetros del proceso de inyección

1) b. 2) b. 3) c. 4) b, c. 5) a. 6) b. 7) b, d. 8) a, d. 9) a. 10) b. 11) c, d. 12) b, c, d. 13) a. 14) b. 15) b. 16) b. 17) a. 18) b, c, d.

#### III. Gráficas del proceso

1) b. 2) b. 3) c. 4) b. 5) c. 6) a. 7) c. 8) c. 9) b. 10)



# IV. Morfología de plásticos

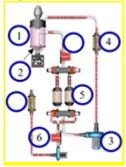
1) b. 2) c. 3) c. 4) a. 5) c. 6) c. 7) c.

### V. Equipos Auxiliares

1) b. 2) c. 3) a, c, e. 4) b. 5) a. 6) b. 7) c. 8) b. 9) b. 10) a. 11) a.

12) b. 13) b. 14) a.

**15**)



# Dosificación y manejo se materiales 1) b. 2) a.

### Control de temperatura de agua al molde 1) b. 2) b. 3) c. 4) a. 5) b. 6) a.

# VI. Moldeo Desde el Escritorio

1) b. **2a**) b. **2b**) a. **2c**) a. **3**) d.

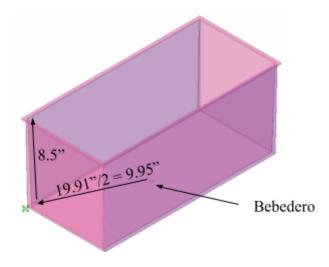
# Tamaño de la unidad inyección

 $1) \ b. \ 2) \ a. \ 3) \ a. \ 4) \ a. \ 5) \ a. \ 6) \ c. \ 7) \ a. \ 8) \ d.$ 

9a) Area = 
$$19.4$$
in x  $8.9$ in =  $173$  pulg<sup>2</sup>

9b)

329



Trayecto más distante = 8.5" + 9.95" = 18.45" Grosor más estrecho en el trayecto = 0.08" Pared Fina = 18.45"/0.08" = 230PF = 230 > 200; el factor de fuerza sería 2.5 ton/pulg<sup>2</sup>

- 9c) Fuerza de cierre requerida = 173pulg<sup>2</sup> x 2.5 ton/pulg<sup>2</sup> = 433 toneladas de fuerza USA (1 ton = 2000 lb)
- **9d**) Consumo = 1100/50s x 3600s/1h x 1 lb/454 gr = **174** lb/h
- 9e) Volumen requerido = 1100 gr/0.92 gr/cc = 1196 cc
- 9f) %U = 1196cc/2480cc = 48%
- $9g) ton_{enf.} = 174 lb/h / 50 lb/h/ton = 3.5 ton_{enf.}$
- **9h**) gpm =  $3.5 \text{ ton}_{enf} \times 24 / 3^{\circ}F = 28gpm$
- 9i) %U = 48% y está entre 35% y 65%. La trasferencia estaría entre 12mm y 25mm. Transferencia = 25mm - 13mm (0.48-0.65)/0.3 = 17.6mm = 0.69in
- 9j) Posición de plastificación =  $1.27W/\delta D^2 + \text{transferencia}$ = $1.27*1100\text{gr/}[0.92\text{gr/cc*}(9\text{cm})^2] + 1.76\text{cm} = 20.51\text{cm} = 8.07\text{in}$
- 9k) Iniciar con un 700 psi (47 bar) presión plástica.
- **91)** 5% del llenado = 0.05 \* 8.07in = **0.4 in**
- 9m) De la ficha técnica del material =  $410^{\circ}$ F
- 9n) De una ficha técnica de un PS genérico:

Injection	Nominal Value	Unit
Rear Temperature	424 to 480	°F
Middle Temperature	424 to 480	°F
Front Temperature	390 to 415	°F
Nozzle Temperature	415 to 469	°F
Mold Temperature	60 to 150	°F

Dado a que el %U es casi 50% utilizar el promedio.

zona de dosificación = zona de compresión = zona de alimentación = 452°F

boquilla ("nozzle") = 
$$(415^{\circ}F + 469^{\circ}F)/2 = 442^{\circ}F$$

90)

U%	Tr (# ciclos)
1%	140
2%	70
3%	47
4%	35
5%	28
6%	24
7%	20
8%	18
9%	16
10%	14
11%	13
12%	12
13%	11
14% - 15%	10
16% - 17%	9
18% - 19%	8
20% - 23%	7
24% - 27%	6
28% - 34%	5
35% - 46%	4
47% - 69%	3 )
>70%	2

Tiempo de residencia (ciclos) = 3 ciclos Tiempo de residencia (s) = 3 ciclos x 50s/ciclos = 150 segundos

Volumen tolva secadora =  $174 \text{ lb/h} \times 2 \text{ horas } / 35 \text{ lb/pies}^3$ =  $9.94 \text{ pies}^3 = 281.5 \text{ litros}$ 

**9q)** Flujo de aire seco = 174lb/h x 0.75 cfm/(lb/h) = **130.5** cfm

10) c.

### VII. Reología en máquina

1) b. 2) c. 3) c. 4) b. 5) c. 6) a. 7) a.

### VIII. Determinación de la Velocidad de Inyección

1) a. 2) b. 3) b. 4) a. 5) b. 6) a, c. 7) b. 8) b, c. 9) c. 10) d.

#### IX. Verificación del Balance del Llenado

1) c. 2) b. 3) a. 4) a. 5) d. 6) b. 7) a. 8) b.

### X. Determinación de Parámetros en la Etapa de Empaque

1) a. 2) b. 3) b. 4) c. 5) a. 6) a, c. 7) b. 8) a. 9) c. 10) a.

XI. Determinación de Parámetros en la Etapa de Enfriamiento 1) b. 2) b. 3) d. 4) a. 5) a. 6) a. 7) d. 8) b.

9)

$$\frac{\overline{D}_{C} + \beta_{0}T_{M} + \beta_{1}t + \beta_{2}T_{F} + \beta_{3}T_{M}t + \beta_{4}T_{M}T_{F} + \beta_{5}tT_{F} + \beta_{6}T_{M}T_{F}t}{(1)(5)(2)(4)}$$

XII. Límites del Proceso

1) a. 2) b. 3) a. 4) a. 5) b.

### Índice

#### Α

agua entrando, 118 aire seco, 75, 94 aleatorio, 263 amorfos, 58 anilla, 22 apertura máxima, 144 apertura mínima, 144 área proyectada, 128, 137

#### В

bebederos, 21, 31, 66, 253 bomba, 81 boquilla, 24, 152 burbujas, 72, 284

#### C

cálculos, 126, 147 calor removido, 108 cambio cortante (shear stress), 181 cargador de resina, 80 casquillo, 149, 150 cavidad, 112, 137, 230, 236 centro de mezclado, 105 chiller, 122 chorreo ("jetting"), 286 circuito de regeneración, 83 circuito de secado, 81 cojín, 32, 43 colada, 21, 129, 235, 253 colada caliente ("hot runner"), 47 colchón, 32, 48, 158, 250 comité Universal, 15 consumo de material, 94, 107 contestaciones, 313 contrapresión, 24, 35, 159, 173 core (noyo), 24, 37

#### D

datos Universales, 291 delaminación, 287 Delta T, 110 densidad, 155, 296 densidad específica, 155, 296 densidad granel, 78 densidades, 92 desbalance, 234 descoloramiento, 285 descompresión, 24, 35 desplazamiento, 159, 297 diagrama PVT, 53 dimensiones de masa, 21, 48 dimensiones térmicas, 23 dosificación, 99, 101, 170 dosificación directa, 99 dosificación gravimétrica, 102 dosificación volumétrica, 99 dosificador, 99

#### Ε

efecto fuente, 154
empaque ("hold"), 20, 67, 209, 243, 291
encogimiento, 19, 21, 64, 289
endurecimiento de bebederos, 21, 48, 251
enfriamiento, 23, 117, 118, 252, 269
esfuerzo, 152
esfuerzo cortante, 181, 299
esfuerzo cortante (shear stress), 182
espacio de la prensa, 142
espacio en platinas, 143
etapa de empaque, 30
etapa de enfriamiento, 21, 259
etapa de plastificación, 25
expulsores, 145

F

factores, 127, 270

filtro, 81 movimientos de la prensa, 37 **MU<sup>™</sup>**, 15, 198 flujo de agua, 110 flujo de aire, 74, 94 flujo de inyección, 18, 45, 155, 185, 299 N flujo del fundido, 286 fuerza de cierre, 24, 127, 295, 315 nebulosidad, 286 fuerza lateral, 138 normalizar, 198 fuerza resultante, 139, 296 noyo (core), 24, 37 G P gasificación, 289 pandeamiento, 289 parámetros de invección, 28 parámetros de máquina, 27 н parámetros Universales, 15, 27, 155 hold (empaque/"pack"), 20, 67, 209, 243 paredes, 135 hot drops, 237 patrón de expulsores, 142 hot runner (colada caliente), 47, 237 perfil de temperaturas, 170 humedad, 74 plastificación, 23, 34, 147 hundimientos, 288 posición de plastificación, 24, 160 posición de transferencia, 29, 43, 160, 209, 297 potencia, 16, 217 potencia pico, 185, 221, 299 Inyección, 18 preguntas, 39, 55, 69, 95, 106, 124, 146, 176, 202, 227, 239, 255, 273 J presión de empaque, 22, 242 Presión de empaque, 291 jetting (chorreo), 286 presión de transferencia, 29, 191 presión del fundido, 22, 35, 127, 137 presión limitada, 50 presión límite, 18 laboratorio de *Moldeo Universal*™, 207, punta de la boquilla, 149 230, 242, 269 límite alto del cojín, 278 Q bajo del colchón, 277 quebradizas, 284 contrapresión, 278 quemaduras, 18, 207, 285 presión máxima de inyección, 277 tiempo de plastificación, 278 líneas de flujo, 18, 286 R llenado, 158, 212, 230

razón de intensificación, 174

reología aproximada, 17, 191, 217

reología completa, 17, 217

reología en máquina, 16, 185

rebaba, 18, 50, 286

regeneración, 84

residencia, 163

recámara secante, 82 rechupe, 19

#### M

molde doble ("stack mold"), 141
moldear con gráficas, 43
moldeo desde el escritorio, 140 *Moldeo Universal*<sup>TM</sup>, 15, 65, 191, 205, 260
moldes de tres platos, 140

resistencia de calor, 83, 120 rigidez, 23, 59

#### S

secado, 72, 90 secadora, 76, 88 secante, 81 semi-cristalinos, 58 shear stress (esfuerzo cortante), 182 sistema gravimétrico, 102, 103 sistemas de secado, 86 stack mold (molde doble), 141

#### T

tamaño de la unidad de inyección, 147 TCU, 117 temperatura de condensación, 73, 85 temperatura de secado, 73 temperatura del fundido, 24, 53 temperatura del molde, 263 termoestables, 58 termoplásticos, 58, 149  $T_a$ , 59 tiempo de empaque, 253, 291 tiempo de enfriamiento, 115, 243 tiempo de inyección, 16, 68, 185, 191 tiempo de residencia, 78, 163 tiempo de secado, 75 tiro incompleto, 287 tolva secadora, 76, 89

torcimiento, 289 tornillo, 18, 22, 163 transferencia por posición, 29 transferencia prematura, 50

#### U

unidad integrada, 87 unidad inyección, 16 unidad portátil, 86 unión de flujos, 285 utilización del barril, 157, 297

#### V

válvula proporcional neumática, 104 velocidad, 18, 24, 52, 183, 231 velocidad cambiante, 183, 197 velocidad de inyección, 18, 155, 219, 231 velocidad de plastificación, 24 viscosidad, 18, 181 viscosidad aparente, 190, 299 volumen de inyección, 185

#### Z

zona de control de velocidad, 45 zona de empaque, 46 zona de plastificación, 49 zonas de calor del barril, 170

# **Opiniones de Expertos**

"*Moldeo Universal*<sup>TM</sup> es en República Dominicana una plataforma esencial para el desarrollo de los moldeadores dominicanos y la industrial local se hace eco cada vez más aplicando los conocimientos en el mejoramiento de sus procesos."

Miguel Calcaño, Plastics Consultant HDI Inc., Republica Dominicana

\_\_\_\_\_

"Uno de los placeres más grandes de Wallyco siempre fue la investigación y desarrollo profesional de jóvenes puertorriqueños. Si no me equivoco fue para el año 2000 que proveímos resina y tiempo de maquina a estudiantes del Phd. Ivan Baiges entre los que recuerdo a Roberto Pastor. Días de más preguntas que respuestas, que sentaron las bases para corroborar o desmentir cuentos de moldeadores y entender la ciencia detrás de la técnica. Si ciencia, no magia, caja negra o arte oscuro. Una vez verificada la técnica, gracias a la ayuda de personas como los PhD. Gregorio Velez e Ivan, se reduce a su esencia mínima y se desarrollaba un proceso, verificado, de mejores prácticas. Escrito al nivel de su usuario, la persona que tiene que mejorar el proceso sin educación formal. Son muchos los cambios del 2000 al día de hoy y seguirán pues *Moldeo Universal*<sup>TM</sup> todavía tiene mucho que descubrir y enseñar. Es para mí un gran orgullo haber estado en su inicio, haber usado sus procesos y entrenarme como instructor y le deseo a Héctor y a *Moldeo Universal<sup>TM</sup>* que continúen ayudando a la industria del plástico y a todo aquel joven puertorriqueño que quiera mejorarse y hacer "patria" con su desempeño."

# J. Wally Cruz, Empresario e Ingeniero Especialista en Plásticos

-----

"Moldeo Universal<sup>TM</sup> es una excelente herramienta, no solo para comprender el proceso de moldeo por inyección, sino también para entender el comportamiento de los diferentes tipos de plásticos de una manera sencilla pero siempre con una base científica. Como estudiante de  $MU^{TM}$  y sin ninguna experiencia en el mundo del plástico, logré sentar las bases y fundamentos de moldeo por inyección. Luego como instructor, pude ver como  $MU^{TM}$  ayudaba a tantas personas e industrias a optimizar sus procesos de moldeo con resultados asombrosos, no solo en calidad si no también en economía."

Laureano J. Rodríguez, Sr. Account Manager West Contract Manufacturing

"A inicios de la primera década del 2000, fui partícipe de la revolución que apenas se gestaba en Costa Rica acerca de cómo establecer proceso científicamente durante mi período laboral en Abbott Laboratories, que luego llegó a ser Hospira, hoy en día ICU Medical. Fue ahí donde se hizo el primer ejercicio de  $MU^{TM}$  fuera de Puerto Rico, totalmente en español y por primera vez en Costa Rica, encontrando una mejor manera de obtener evidencia objetiva acerca de dónde venían los parámetros validados en el proceso de moldeo por inyección, convirtiendo a  $MU^{TM}$  como el pionero de esta revolución en CR. Después de ahí se abrió el curso a otras compañías de la industria en Costa Rica el cual se ha impartido año tras año hasta el día de hoy. Posteriormente, del 2008 al 2014 tuve el privilegio y placer como miembro de HDI Inc de ser partícipe de seminarios y conferencias al lado de Héctor Dilán como expositor."

# Harold Gamboa Calderón, Sr. Account Manager - Distribution PolyOne Corporation (Central America and Andean Region)

-----

"Conocí el *Moldeo Universal*<sup>TM</sup> cuando apenas comenzaba mi carrera profesional. Gracias a Héctor y al *Moldeo Universal*<sup>TM</sup> logre que mi curva de aprendizaje en el campo del moldeo por inyección fuera una exponencial. Éste me dio las herramientas necesarias para aplicar la ciencia durante el desarrollo de diferentes procesos de moldeo y fue mi base para el futuro de mi carrera en la ingeniería del plástico.

Durante esos primeros pasos con el *Moldeo Universal*<sup>TM</sup>, junto a Héctor, logramos desarrollar la Reología por Potencia, la cual se alejaba de la teología por viscosidad, pero a su vez obtenía resultados específicos y en menor tiempo. La Reología por Potencia nos ayuda grandemente a optimizar la etapa de inyección de una manera simple, corta y precisa.

Ya, después de sobre 15 años trabajando en la industria del moldeo por inyección puedo decir que el *Moldeo Universal*<sup>TM</sup> es la base y la herramienta de aprendizaje más útil para cualquier persona trabajando en esto.

Héctor, gracias por la confianza y la oportunidad de trabajar contigo cuando apenas comenzaba en la industria."

Billy Torres, Technical Services Manager Microsystems UK