# Twin Screw Simulator (TSS) Ver.11.0.0 改良成果資料



2025/07/28

株式会社HASL



# 改良成果一覧/ Twin Screw Simulator (TSS) Ver.11.0.0

# 解析機能の改良

1.	スクリュ内の液滴分散/凝集状態の解析機能	p. 2
	1.1. 基礎理論	p. 3
	1.2. テスト解析	p.21
	1.3. 運用方法	p.43
2.	繊維破断解析機能の改良	
	2.1. 有限体積法(FVM)の解法実装	p.52
	2.2. サイドフィードからの繊維投入	p.60
3.	履歴解析機能の改良/FVM法	p.66
<u>그</u>	<u>ーザビリティの向上</u>	
4.	スクリュモデリングの改良/エレメント登録機能	p.71
5.	Excel を利用した結果表示および比較機能	p.84
6.	解析結果の簡易抽出機能 (.twinres2d, .crosscont)	p.95
7.	スクリュ軸方向のトルク出力機能	p.102



既往液滴分散/凝集状態のMEM (Morphology Evolution Model)<sup>1)</sup>解析機能について 下記機能を追加しました。

- ① 層毎のひずみ履歴と滞留時間分布の3D FVM解析機能
- ② せん断流動場内のアフィン変形を利用した分配混合解析機能
- ③ 分配/分散性能を評価する上で重要視される粘度比,分裂所要時間, ザウター平均粒径, Reduced capillary number 等の可視化機能

以下に各追加機能の内容や運用方法について解説します.



### 1.1 基礎理論

液滴の分散性を議論する上で図1に示すGrace カーブ<sup>2)</sup>が、よく引用されます. グラフの横軸は、 液滴粘度(分散相) $\eta_d$ とマトリクス(連続相) $\eta_m$ の粘度比 $\lambda$ を表します.



Graceの実験では、液滴とマトリクスとして何れもニュートン流体が採用されていますが、 その実験観測結果は非ニュートン流体でも成立すると拡大解釈します. 非ニュートン流体 の粘度は、温度とひずみ速度に依存して変化するため、スクリュ押出機内において領域毎 に粘度比が異なることに留意する必要があります.

一方, Graceカーブの縦軸は, せん断応力と表面張力の比で定義されるキャピラリー数 *Ca*です.

$$Ca = \frac{\eta_m \dot{\gamma} R_d}{\sigma} \tag{2}$$

$\eta_m$ : マトリックス粘度[Pa・s]
<i>γ</i> : せん断ひずみ速度[s <sup>-1</sup> ]
<i>R<sub>d</sub></i> :液滴半径[m]
$\sigma$ : 表面張力係数[N/m]

スクリュ押出機内において、粘度とせん断ひずみ速度は局所的に評価されますが、液滴半径は履歴情報として評価する必要があります。凝集を無視した場合、スクリュ押出機内では、 混練の促進に伴って液滴半径が下流側に向けて単調に減少すると考えるのが自然です。 Janssen と Meijer らは、キャピラリー数が大きな条件下においては分散は起こらず、分配混 合が支配的であるとしています<sup>3)</sup>. また、Huneault, Shi、及びUtracki らは、次式で定義される 臨界キャピラリー数 *Ca<sub>crit</sub>* からその4倍の範囲内でのみ分散が起こるとしています<sup>1)</sup>.

$$\log(Ca_{crit}) = -0.5060 - 0.0994 \log \lambda + 0.1240 (\log \lambda)^2 - \frac{0.1150}{\log \lambda - 0.6110}$$
(3)



これらの情報は図1内に示されています. Grace カーブは, キャピラリー数と粘度比に応じて4 つの領域に区分されます. 図内実線は臨界キャピラリー数, 破線は臨界キャピラリー数の4倍 を表します. 実線と破線で囲まれた領域が分散混合領域(1), 破線以上の領域は分配混合領域 (2)です. せん断流動条件下において, 臨界キャピラリー数未満の領域(3)では, 分散は起こら ず, 液滴は安定な変形/回転状態を継続します. また, せん断流動には分散性能に限界があり, 図1内の一点鎖線の右側に示されている粘度比がおよそ3.8以上の領域(4)では, キャピラリー 数が如何なる条件でも分散は起こらないとされています. 後述するようにせん断流動による液 滴半径は, 表面張力効果を無視すると, ひずみ速度の履歴積分で評価されるひずみの-1/2乗 に比例して緩やかに減少しますが, 実際には微細なスケールで支配的になる表面張力効果に よって液滴半径の減少が抑制され, 分散が促進されないと考えられます. 一方, 伸長流動によ る液滴半径はひずみに対して指数関数的に減少するため, 表面張力効果による抑制を振り切 り, 粘度比が高い条件でも分散が可能と考えられます. 平面伸長流動に対する臨界キャピラ

Graceカーブは,液滴の分配/分散混合を議論する際に有効な基礎情報ですが,以下に述べる理由によって,当情報のみでは,分散混合の定量化は適いません.スクリュ押出機内の流動状態に着目した際,直ちに予測できることは,粘度比3.8以上の領域では,分散が起こらないということのみです.当領域は,履歴情報に依存するキャピラリー数とは無関係に区分できるため,このように容易に状態を予測可能です.一方,粘度比3.8未満の領域は,前述の(1),(2),(3)の何れかに分類されます.これらの領域はキャピラリー数を用いて区分されますが,キャピラリー数が履歴情報として評価されるため,すなわち,時間に依存して変化するため,スクリュ押出機内の状態は,Graceカーブに示される各領域を時間的に遷移します.



ある評価点での液滴半径,マトリクス粘度,粘度比,及びひずみ速度を利用し,表面張 カ係数を指定すれば,キャピラリー数が計算され,当評価点の状態が何れの領域に属す るか特定することは可能です.しかし,液滴はスクリュ押出機内を時間的に移動するため, このように特定された領域は時間を固定した状態の情報に過ぎません.仮に特定された 領域が分散混合領域(1)であったとしても次の瞬間には液滴が別の領域に遷移する可能 性があります.従って,Graceカーブは,分配/分散混合の可能性を判断するための基礎情 報として利用すべきです.仮にある評価点の状態が,Graceカーブ上で分散混合領域に特 定されたとしても,分散には有限の時間を要するため,この有限時間内に別の領域に遷 移してしまうと実際には分散は起こらないということです.

Grace<sup>1)</sup>により分裂に要する時間 t<sub>b</sub>も実測されています. 実測値は次式を用いてモデル フィット可能です.

$$t_b = 91.46 \frac{Ca_{crit} \lambda^{0.34}}{\dot{\gamma}} \tag{4}$$



分裂所要時間は,臨界キャピラリー数,粘度比,及びせん断ひずみ速度に依存して変化しま す.図2にせん断ひずみ速度:100 s<sup>-1</sup> 条件で予測される分裂所要時間の粘度比依存性を示しま す.分裂所要時間は,粘度比0.075付近が極小となる下に凸の分布で表されます.粘度比3.49 の条件下で分散を実現するには,Graceカーブ上で分散混合領域に区分される条件を分裂所要 時間 20 s 以上にわたって保持する必要があると予測されます.

このように粘度比と分裂所要時間は、スクリュ押出機の分散性能を議論する際に有効な基礎 情報であるため、TSS(Ver.11)解析結果の可視化情報に追加しています.





スクリュ押出機の上流側に注入される液材のスケールは大きく、キャピラリー数は臨界キャピ ラリー数よりも十分大きな条件を満足すると考えられます.このような条件下においては分配混 合が支配的です.分配混合は、流動状態から評価される界面の時間発展情報を用いて評価す るのが一般的です<sup>4)</sup>. せん断流動下に配置された初期半径*R*(0)の球状液滴は、図3に示すよう に回転楕円体に変形し、フィラメント化します.回転楕円体の長半径*A*(*t*)と短半径*B*(*t*)は、ひずみ *y*(*t*)を利用してそれぞれ以下に示すように評価可能です.

$$\begin{split} \left(\frac{X_{1}(t)}{A(t)}\right)^{2} + \left(\frac{X_{2}(t)}{B(t)}\right)^{2} + \left(\frac{X_{3}(t)}{B(t)}\right)^{2} &= 1, \\ A(t) &= R(0) \left(\frac{2 + \gamma^{2}(t) + \gamma(t)\sqrt{\gamma^{2}(t) + 4}}{2}\right)^{1/2}, \\ B(t) &= R(0) \left(\frac{2 + \gamma^{2}(t) + \gamma(t)\sqrt{\gamma^{2}(t) + 4}}{2}\right)^{-1/4}, \\ \gamma(t) &= \int_{0}^{t} \dot{\gamma}(t) dt \end{split}$$

(5)



図3 せん断流動下に配置された 非相溶流体の変形状態



当変形過程において回転楕円体の長半径A(t)と短半径B(t)は時間と共に変化しますが、 体積Vは初期状態より変化しません. すなわち以下に示す非圧縮性条件が満足されること は(5)式より明らかです.

$$V = \frac{4}{3}\pi A(t)B^{2}(t) = \frac{4}{3}\pi R^{3}(0)$$
(6)

一方,回転楕円体の表面積*S*(*t*)は時間経過と共に単調に増加します.表面積*S*(*t*)を評価するには楕円積分の数値解析を要します.計算効率を高めるために,最大誤差が1.061%未満に抑えられる下記近似式<sup>5)</sup>を利用します.

$$S(t) \approx 4\pi \left(\frac{2A^{p}(t)B^{p}(t) + B^{2p}(t)}{3}\right)^{1/p},$$

$$p = 1.6075$$
(7)



キャピラリー数を評価するには、液滴の半径が必要です. 球形状から変形し、フィラメント化した 液滴の半径を評価するためにザウター平均粒径 (SMD: Sauter Mean Diameter)<sup>6)</sup>を採用します. SMDは、燃焼、蒸発工学分野において液滴の平均径を評価するために多用されています. SMD の基本的なアイデアは、下図に示すようにフィラメントを体積と表面積の総計が元のフィラメントと 等しくなるように複数の球状粒子の集合体として捉え、体積と表面積の比率で液滴平均半径を表 す方法に立脚しています.





キャピラリー数を評価するための液滴の半径は、(5)~(8)式を用いて次のように評価されます.

$$R_{d} = \frac{3V}{S} = R(0) \left( \frac{2\left(\frac{2+\gamma^{2}+\gamma\sqrt{\gamma^{2}+4}}{2}\right)^{p/4} + \left(\frac{2+\gamma^{2}+\gamma\sqrt{\gamma^{2}+4}}{2}\right)^{-p/2}}{3} \right)^{-1/p}$$

$$\equiv R(0) \left(\frac{2}{3}\right)^{-1/p} \gamma^{-1/2} \text{ for } \gamma >> 1$$
(9)

ひずみは、次式に示す輸送方程式を3D FVMで解析することにより定量化します.

$$\frac{D\gamma}{Dt} = \dot{\gamma} \tag{10}$$

ここで, D/Dtは物質導関数(ラグランジェ微分)を意味します.

前述の通り、液滴の分配混合は、キャピラリー数が大きい条件下で支配的です.また、分配混 合性能はマトリクスの流動情報のみを利用して定量化可能です.実際(9)式ではマトリクスの流動 状態から決定されるひずみ速度の時間履歴積分値:ひずみを用いて液滴径の評価が可能です. キャピラリー数が大きいということは、液滴径が大きく、表面張力の影響が小さいことを意味します. (9)式は、液滴半径が際限なく減少することを表現していますが、液滴の微細化に伴って表面張力 効果が高まり、その影響を無視した前提条件が破綻します.(9)式に示すように高ひずみ条件にお いては、液滴径はひずみの-1/2乗に比例し緩やかに減少するため、表面張力効果によって変形 が抑制され、分散が促進されない状況になります.従って、表面張力効果が無視できない分散混 合領域においては、別途MEM (Morphological Evolution Model)<sup>1)</sup>を利用して液滴の分散半径を 計算します.分散混合性能を評価するために、マトリクスの流動情報に加えて、マトリクスが液滴 に与えるせん断応力や液滴の表面張力効果の影響を考慮します.



実際の液滴の分裂挙動は多様性に富み複雑ですが、以下に示す簡略化を採用し、液滴の分散過程を記述する運動学的方程式を導出します。

1) 特定の時間刻みδ毎に1個の液滴が体積の等しい2個の液滴に連鎖的に分裂する.

② 着目する領域内の液材の体積分率 
∅ は不変とする.

液滴の実測分裂パターンは粘度比に応じて変化します.粘度比が1に近い条件では,液滴は複数 個の均一な液滴に分裂することが観察されています.粘度比が1から大きくずれると分裂は不均一に なりますが,そのモデル化は困難です.①は,計算モデル構築を目的とした簡略化です.液滴とマト リクスを非相溶の非圧縮流体とすれば,②は自然に成立します.

①は分散過程が図5に示すように進展することを意味しています.





図5に示した均一分散過程において, k回目の分裂終了時刻 t は,

$$t = k\delta \tag{11}$$

です. またk回目の分裂終了時刻における液滴の体積と数密度は、それぞれの初期値を $V_d(0)$ と $n_d(0)$ とすると次式で与えられます.

$$V_d(k\delta) = \left(\frac{1}{2}\right)^k V_d(0) \tag{12}$$
$$n_d(k\delta) = \left(2\right)^k n_d(0) \tag{13}$$

ここで、(11)式の関係を利用して離散変数 k を消去すると(12)式は、次式に示すように連続関数の表式に 書き直されます。(13)式についても同様に書き直されます。

$$V_d(t) = 2^{-t/\delta} V_d(0)$$
 (14)

$$n_d(t) = 2^{t/\delta} n_d(0)$$
 (15)



連続関数表示された (14)式から, 液滴体積の時間変化は以下に示す微分方程式で記述されることが 示されます.

同様に液滴数密度は以下に示す微分方程式を満足することが示されます.

$$\frac{dn_d(t)}{dt} = \frac{\ln 2}{\delta} n_d(t) \tag{17}$$

次に液滴を球形状に簡略化し、

$$V_d(t) = \frac{4}{3}\pi R_d^3(t)$$
 (18)

の関係を利用すると(16)式から、液滴半径の方程式

$$\frac{dV_d(t)}{dt} = -\frac{\ln 2}{\delta}V_d(t) = -\frac{\ln 2}{\delta}\frac{4\pi}{3}R_d^3(t) = 4\pi R_d^2(t)\frac{dR_d(t)}{dt} \Longrightarrow \frac{dR_d(t)}{dt} = -\frac{\ln 2}{3\delta}R_d(t)$$
(19)

の関係が導かれます.



(4)式に示した分裂に要する時間*t<sub>b</sub>*は特定の液材に対して観察された結果を利用して求められています.材料に依存する無次元関数を*t<sub>b</sub>*\*とすると,(4)式は,

$$t_b = \frac{Ca_{crit}t_b^*}{\dot{\gamma}} \tag{20}$$

と表されます.図6に参考文献1)に記載されているGraceとElemansの実測値を利用した無次元時間*t<sub>b</sub>*\*の回帰解析結果を示します.文献1)には回帰解析結果の数値情報が未記載のため,図 7に示すように図6に示すグラフをトレースして回帰解析結果

$$t_{h}^{*} = 91.46\lambda^{0.34} \tag{21}$$

を推定しています.当回帰パラメータ(91.46,0.34等の数値)は入力情報として任意設定可能です.





文献1)では、液滴の数密度に対する微分方程式が次式で表されています.

$$\frac{dn_d(t)}{dt} = \frac{1}{t_b} n_d(t) = \frac{\dot{\gamma}}{Ca_{crit} t_b^*} n_d(t) \qquad (22)$$

分裂時間を一定と見做すと(22)式は容易に積分可能で解は

$$n_d(t) = n_d(0)e^{\overline{t_b}}$$
(23)

です. 一方(17)式の解は,

$$n_d(t) = n_d(0)e^{\ln 2\frac{t}{\delta}}$$
(24)

です. (23)式と(24)式より, それぞれ以下に示す関係が導かれます.

$$\frac{n_d(t_b)}{n_d(0)} = e = 2.718 \tag{25}$$

$$\frac{n_d(\delta)}{n_d(0)} = e^{\ln 2} = 2$$
(26)

時刻 $\delta$ には粒子が2個に分裂すると考えているので、(26)式の関係は自明です。一方、(25)式は分裂時間 $t_b$ が $\delta$ とは異なり、液滴が分裂して体積が $e^{-1}$ 倍されるまでの時間として $t_b$ を定義していることが分かります。

文献1)に記載されている分裂時間との整合性を重視し、(17)式と(22)式の対応関係から、

$$t_b = \frac{\delta}{\ln 2} \tag{27}$$

とします. 結果として, (19)式は次のように書き直されます.

$$\frac{dR_{d}(t)}{dt} = -\frac{\ln 2}{3\delta}R_{d}(t) = -\frac{1}{3t_{b}}R_{d}(t) = -\frac{\dot{\gamma}}{3Ca_{crit}t_{b}^{*}}R_{d}(t)$$
(28)

今までの議論は分裂のみを考慮しましたが、以下の議論では凝集も併せて考慮します. 分裂が数密度の増加に寄与するのに対し、凝集は液滴の合体に伴い数密度の減少に寄与します.参考文献1)に従って、凝集の数密度の時間変化は次式で表されると考えます.

$$\left(\frac{dn_d}{dt}\right)_{coalescense} = -C_n n_d R_d^{-2} \phi^{8/3} \dot{\gamma}$$
<sup>(29)</sup>



凝集に対しても以下に示すように質量保存則と(29)式を用いて、凝集に伴う液滴の時間変化を表現する微分方程式が求められます.



ここで, 自明ではありませんが, ③分裂現象と凝集現象について相加性が成立する と考えます. この仮定の下, 液滴の数密度と半径の時間発展はそれぞれ次式で表さ れます.

$$\frac{dn_d(t)}{dt} = \left(\frac{dn_d(t)}{dt}\right)_{breakup} + \left(\frac{dn_d(t)}{dt}\right)_{coalescense} = \frac{\dot{\gamma}}{Ca_{crit}t_b^*} n_d(t) - C_n \frac{n_d(t)}{R_d^2(t)} \phi^{8/3} \dot{\gamma}$$
(31)

$$\frac{dR_d(t)}{dt} = \left(\frac{dR_d(t)}{dt}\right)_{breakup} + \left(\frac{dR_d(t)}{dt}\right)_{coalescense} = -\frac{\dot{\gamma}}{3Ca_{crit}t_b^*}R_d(t) + \frac{C_n}{3R_d(t)}\phi^{8/3}\dot{\gamma} \quad (32)$$

(31)式と(32)式は、キャピラリー数が次式の関係を満足する場合にのみ解析対象とされます.

$$Ca_{crit} \le \frac{\eta_m \dot{\gamma} R_d(t)}{\sigma} \le 4Ca_{crit}$$
(33)



# 参考文献

1) Huneault M. A., Shi Z. H., and Utracki L. A.,

Development of Polymer Blend Morphology During Compounding in a Twin-Screw Extruder. Part IV: A New Computational Model with Coalescence,

Polym. Eng. Sci., 35,115-127(1995)

2) Grace, H. P., Dispersion Phenomena in High Viscosity Immiscible Fluid Systems and Application of Static Mixers as Dispersion Devices in Such Systems., *Chem. Eng. Comm.*, **14**, 225-277 (1982)

3) Janssen J. M. H. and Meijer H. E. H. ,Droplet breakup mechanisms: Stepwise equilibrium versus transient dispersion, *J. Rheol.* **37**(4),597-608(1993)

4) Ottino, J. M., The Kinematics of Mixing: Stretching, Chaos, and Transport, Cambridge University Press (1989)

5) Patial, J. S., A Study on Mensuration with Special Reference to Ellipse and Ellipsoid, J. Res. *Appl. Math.*, **9**(3),1-13 (2023)

6) https://en.wikipedia.org/wiki/Sauter\_mean\_diameter



## 1.2 テスト解析

公開資料<sup>\*)</sup>に基づくテスト解析モデルを採用しました. 解析対象とした成形材料は, 酢酸セルロース(CA: Cellulose Acetate)を分散相, ポリビニールアルコール(PVA: Poly Vinyl Alcohol)を連続相とする非相溶高分子ブレンドです. CAは, 木綿や綿花などの天然由来の素材から製造され, 廃棄後, 自然に戻るため, 地球環境に優しい材料です. また, PVAは, コンタクトレンズ装着薬の結合剤として利用されていることから生体にも無害の材料とされています. 成形材料の溶融可塑化混練装置として, 混練性能に優れ, 大量生産で利点を発揮する同方向回転型二軸スクリュ押出機が採用されました.

当テスト解析で採用したデータファイルー式は,成果物として提供されるver11testsample¥MEM フォルダ内(計算コントロールファイル: testf.tscal, testcoalescense.tscal,物性データファイル: PVA\_CA\_200°C\_500rpm\_5kgh.pro, CA1.pro, スクリュメッシュファイル: test.twinmsh)に保存され ています.

#### \*) ニ軸スクリュ押出機内における非相溶高分子ブレンドの モルフォロジー形成に対する実験的及び理論的研究

Experimental and Theoretical Studies for Morphology Evolution of

Immiscible Polymer Blend in a Twin Screw Extruder

谷藤眞一郎\*\* 依藤大輔\*\* 瀧健太郎\*\*\* TANIFUJI Shinichiro YORIFUJI Daisuke TAKI Kentaro

混相流体学会誌特集号,混相流,38(2)139-146(2024)

図8にCA(実線)とPVA(破線),及び粘度比:CA/PVA(一点鎖線)のひずみ速度依存性を示しま す.各材料の粘度はCrossモデルを用いてフィットしています.非相溶高分子ブレンドを解析対象と する場合,予め想定成形温度でのフローカーブに加えて粘度比について分析することが重要です. 各材料のフローカーブのフィッティング情報はMaterial fitを用いて収集し,ファイル出力可能です. この出力ファイルをエクセルに読み込み粘度比情報を推定します.低ひずみ速度域ではCAの粘 度はPVAよりも著しく高いため分散は起こらないと予想されます.一方,高ひずみ速度域では各材 料のずり流動性の差を反映して粘度比が低下し,せん断流動により分散可能条件(粘度比<3.8)を 満たすせん断ひずみ速度域の存在が予想されています.



図8 CA/PVAのフローカーブと粘度比ひずみ速度依存性(200℃)

図9に解析で採用した二軸スクリュ解析モデル(test.twinmsh)を示します.実際のスクリュ構成の中で分散が発生する可能性のあるニーディングディスク近傍を解析対象とします.



## 図9 二軸スクリュ解析モデル



図10に解析条件を示します.スクリュ回転数500 rpm,押出量5kg/h,先端背圧1 MPaとし,バレル 壁面と樹脂間の最大せん断応力(Stress cutoff)は0.3 MPaとしました.一般的な溶融樹脂では,壁 面との臨界すべりせん断応力が0.2~0.3 MPa程度であることが報告されています.最大せん断応 力以上では樹脂の滑りが発生し,同設定値よりも高いせん断応力の発生を抑制しています. 液滴の初期半径は100 µm,体積分率は40 %,表面張力係数は50 mN/m としました.また, バレル壁面温度と流入温度は200°Cとしました.

†算コントロールファイル(.tscal)				
testf	入力	一液滴分裂解析(Morophological Evoluti	ion Model)/Chemical Reaction Model	
刎性データファイル(.pro)		Morphorogy Evolution Model calculation		
PVA_CA_200℃_500rpm_5kgh	入力 選択 新規	法法知识业役(	100	
スクリュメッシュファイル(.twinmsh)		液滴初期半径(µm)	100	
test		表面張力係数(N/m)	0.05	
	<ul> <li>肉厚変更ファイル設定</li> <li>Use both information</li> </ul>	液滴体積分率	0.4	
解析条件設定 熱流動計算パラメータ		液滴凝集係数(-)	◎	
非ニュートン反復計算回数 10 尿(内原)方向分割数 10		無次元時定数モデルパラメータ a		
温度反復計算回数 0	○ 2.5D FEM ○ 1D FDM	無次元時定数モデルパラメータ b	0.3397 # #次元分裂時間ハラ	ソータ
<ul> <li>→ オプション設定項</li> <li>○ 許容最大せん断応力</li> </ul>		計算開始Z(スクリュ)軸位置(mm)	$t_b = a\lambda^s  (20) \text{ ft}, (20) \text{ ft}$	21) 式
Stress cutoff(KPa) 300 No-flow 温机	寛(℃) 180	ひずみ計算最低肉厚(mm)	0	
No-flow 粘度(Pa·s) 1000 粘性発熱的	綴 1	法法的## フラ ノリ ( pro)		
流入口境界条件 流出口境界条件		7反南州1主ノアイル(.pro)		
流入口圧力(MPa) 0 尺 万 規定 0 未充満解析	○ 流重規定 ☐ Old version algorhithm □ New version algorithm	CA1	入力	
流入口温度(℃) 200 流出	口压力(MPa) 1			
未充満解析/解析条件 押出	量(kg/h) 5			
SOR反復計算回数 1000	✓ 噛合い部流量補正	业时代终期区数	4	
成形条件		柏住无恐怖致	K	
□ 未充満領域のコンター非表示 スクリュ回転	数(RPM) 500			
解析結果ファイル名 testf				



熱流動解析結果より求められるCA/PVAの粘度比の予測結果を図11に示します. Crosscontファイルを読 み込み,新規追加された作画項目:14.Viscosity ratio を選択することで当作画情報が得られます. 粘度比 の最大値を3.5とすることで,粘度比が3.5以上の領域は赤色表示され非分散領域に特定されることが可 視化されています. ひずみ速度が高いことを反映して,フライト頂近傍領域では,粘度比が低く,分散が促 進される可能性が高いと予想されます.



#### 図11 CA/PVA粘度比分布予測結果



一般的には、スクリュ軸垂直断面内で発生する循環流れの影響を反映してスクリュ側よりもバレル側が せん断速度が高くなりますが、非等温効果を考慮すると、この認識と異なる傾向が示される場合がありま す.本テスト解析条件では、粘性発熱に伴うニーディングディスク周りのスクリュ側の温度上昇が顕著であ り、図11に示した軸垂直断面内での温度は図12に示すように256°Cまで上昇します.この温度上昇が断面 内の流速分布を変化させ、図13に示すようにフライト近傍を除く流路内では中央部のせん断速度が高くな る傾向が示されます.このせん断速度分布が、図11に示した粘度比分布に反映され、流路内中央部の粘 度比が局所的に低く評価されています.せん断ひずみ速度が高い領域は粘度比が低下し、分散混合の 可能性が高まりますが、流路中央部は、滞留時間がバレル側やスクリュ側よりも短いため、分散混合の時 間発展は抑制されます.温度上昇に伴ってせん断応力が減少し、分散混合効率が低下することは容易に 予想されます.本テスト解析の結果は、このような定性的な予想と一致した傾向を示しています.





非等温効果の影響を明確化するために、粘性発熱係数(図10参照)を0.1に設定した比較ケースで解 析したせん断ひずみ速度と粘度比の予測結果を図14と図15に示します.当ケースでは、同断面内に おけるスクリュ側の温度上昇は212℃程度に抑えられます.非等温効果が顕著な図13とは異なり、図 14に示すせん断速度分布はバレル側がスクリュ側よりも高くなる一般的な認識と一致した結果になっ ています.また粘度比は、このせん断ひずみ速度分布を反映し、スクリュ側よりもバレル側が低下する 傾向が示されています.粘度比の低下に伴って分散の可能性が高まり、且つバレル側は滞留時間が 長くなるため分散混合が、より促進されることが期待されます.このように、温度上昇は、分散混合効 率を抑制する向きに作用することが確認できます.





温度,滞留時間,及びひずみ等の情報は、3D FVM を利用して解析します.スクリュ回転により,計算情報は 周方向に平均化されると考えられ、また、情報処理の負荷を低減することを目的として、こられの3D解析結果を 周方向に平均化した情報をテキストファイルに出力します.これらの情報は肉厚方向には平均化されず、層毎に 出力されます.一例として新規追加された周方向平均化滞留時間(avrtdファイル)を利用して作成した滞留時間 のスクリュ長依存性のグラフプロットを図16に示します.グラフ内の黒色カーブは、従来のSUMINF情報です.当 情報は、軸垂直断面で平均化された充満率を用いて表される有効体積を流量で除した時間刻みの積算値とし て評価されています.他の情報は3D FVM 解析結果の周方向平均値です.青色カーブで示される5層目(中間 層)は、他の層と比較して軸方向の流速が速いため、滞留時間は最も短くなります.壁面に隣接するスクリュ側 やバレル側は、軸方向流速が遅くなるため、滞留時間は長くなります.この循環流れの流速は、バレル側 よりもスクリュ側が遅くなります.従って、循環流れに沿って局所的な螺旋軌道を描きながら下流側に搬送される 流体粒子は、時間的にスクリュ側に滞在する確率が高くなります.言い換えれば、スクリュ側の方が、軸方向の 見かけの移動速度が低下するため、結果としてスクリュ側の滞留時間がバレル側よりも長くなります.





分配混合性能の評価に関連するザウター平均半径:SMR(Sauter Mean Radius)や分散混合性能の評価に関連す る液滴の分散半径は、このように周方向に平均化された情報を利用した2D(軸径断面)解析を通じて評価されます. また、各計算結果は、新規追加ファイルのavsmrファイル(SMR計算結果)とdispradファイル(液滴分散計算結果)に 出力されます.図17にバレル壁面隣接層で予測されたザウター平均半径と液滴分散半径の計算例を示します.当解 析結果では液滴凝集係数(図10参照)を0とし、液滴の凝集効果を無視しています.赤色カーブで示すSMRは、 (5),(7),(8)式で示したようにひずみの履歴情報のみで評価されます.一方、液滴分散半径は、(32),(33)式で表される MEMの解析結果です.スクリュ長100 mm 位置の下流側に配置されるニーディングディスクの影響により、各計算半 径に差がみられます.ニーディングディスクの開始点近傍では、局所的に分散半径が急激に減少しますが、その下 流側では、フラットの領域が見られ、更にニーディングディスク下流側の逆ねじ部で再び液滴分散径が減少し、安定 領域に漸近する傾向が示されています.バレル側の粒子は、Graceカーブ上の区分として、分配混合領域→分散混 合領域→安定領域→分散混合領域→安定領域の順序で状態が遷移したと考えられます.





(33)式に示した分散混合領域の区分条件は、次のように書き直すことが可能です。

$$R_{DER} \leq R_d(t) \leq R_{DSR},$$

$$R_{DSR} = 4 \frac{Ca_{crit}\sigma}{\eta_m \dot{\gamma}},$$

$$R_{DER} = \frac{1}{4} R_{DSR}$$
(34)

分配混合によって液滴半径は減少し,分散開始半径R<sub>DSR</sub>以下になります.以降,分散終了半径R<sub>DER</sub>に至る まで液滴半径は分散混合によって減少します.分散開始半径R<sub>DSR</sub>と分散終了半径R<sub>DER</sub>は共に局所的に評価 可能な臨界キャピラリー数,マトリクス粘度,マトリクスひずみ速度,及び表面張力係数を利用して評価可能で す.これらの情報を可視化情報に追加しました.当可視化情報を利用し,スクリュの特定の場所において液滴 の分散が開始される半径と分散可能な最小半径を見積もることが可能です.また,各情報の周方向平均値は それぞれavdsr (分散開始半径)とavder (分散終了半径)の拡張子を持つテキストファイルに出力されます.改 良MEMの解析では,これら周方向平均値の2D情報が利用されます.



図18に分散開始半径(赤色カーブ)と分散終了半径(青色カーブ)のスクリュ長依存性の予測結果 を示します.また,図17に示したバレル壁面隣接層で予測された液滴半径(黒色カーブ)を重ね書き しています.液滴半径が分散開始半径(赤色カーブ)よりも大きいスクリュ長110mmの上流側では分 配混合により半径が減少します.

分散開始半径(赤色カーブ)と分散終了半径(青色カーブ)に挟まれたスクリュ長110~120 mm 区間と 210~260 mm 区間では分散混合によって半径が減少しています. ニーディングディスクが配置された スクリュ長 120~210 mm区間では, 120 mm 位置で評価された分散半径が当該領域で評価される分 散終了半径よりも小さいため,分散は促進されず,半径一定の安定領域になっています. 下流側 210 mm の位置には逆ねじが配置されており, 210 mm 位置で評価された液滴半径が, 再び分散開 始半径(赤色カーブ)と分散終了半径(青色カーブ)に挟まれる条件を満足するため,分散が促進さ れ,下流側で分散終了半径まで液滴半径が減少します.



図19に層1(スクリュ壁面隣接層,緑色カーブ),層5(中間層,赤色カーブ),及び層10(バレル壁面隣接層,青色 カーブ)で予測された液滴半径のスクリュ長依存性を示します.図11に示したように中間層の粘度比が低く,分散の 可能性が高くなります.実際,層5(中間層,赤色カーブ)の予測結果には,ニーディングディスクが配置されたスク リュ長100~200 mmの区間で分散による液滴径の減少が観られますが,他の層と比較して下流側の液滴径は最も 大きくなります.滞留時間の差が,このような予測結果の要因と考えられます.すなわち,当ケースでは,中間層が 局所的に分散性能が高い領域として評価されていますが,液滴が該当領域を通過する時間が短かったため,分散 が時間的に促進されなかったと考えられます.層1(スクリュ壁面隣接層,緑色カーブ)や層10(バレル壁面隣接層, 青色カーブ)の予測結果には,広範にわたって液滴径が変化しない安定領域が予想されています.これらの領域で は粘度比が高く分散性能が低いことがその理由です.バレル側はスクリュ側と比較して滞留時間が長いため,混合 が促進され,液滴径が小さく評価されたと考えられます.このように局所的に評価される分散性能の高低関係は, 直接的に分散径の大小関係とは結び付かないことに注意する必要があります.局所的に評価される分散性能の高 低関係に加えて,液滴の滞留時間の長短関係を併せて考慮することが重要です.





予想に反して、当ケースでは、ニーディングディスク領域においてバレル壁面隣接層で分散が促進され ない結果になりました。図11に示したように粘性発熱による温度上昇が、バレル壁面隣接層の粘度比を 上昇させたことが、分散混合性能を低下させた要因と考えられます。この考察の妥当性を検証するため、 粘性発熱係数を0.1に設定し、温度上昇を抑制した条件で得られた分散開始/終了半径とバレル壁面隣接 層の液滴半径のスクリュ長依存性(黒色実線カーブ)の予測結果を図20に示します。図18に示した粘性発 熱が顕著なケースの液滴半径(黒色破線カーブ)と比較して、分配混合が支配的な上流側では、液滴半 径は若干大きく計算されますが、ニーディングディスク領域では、予想通り、分散性能が向上し、液滴半 径が0.284µmから0.201µmに減少しています。





図21に層1(スクリュ壁面隣接層,緑色カーブ),層5(中間層,赤色カーブ),及び層10(バレル壁面隣接層,青色 カーブ)で予測された液滴半径のスクリュ長依存性を示します.図19と比較すると,温度上昇の抑制に伴ってニー ディングディスク部における分散領域が拡大していることが分かります.但し,当ケースでも分散はニーディングディ スクの上流側で発現し,下流側は安定領域と予測されています.興味深いのは,層1(スクリュ壁面隣接層,緑色 カーブ)と層5(中間層,赤色カーブ)で予測される液滴径の大小関係が,図19に示した結果と反転していることです. 中間層は,スクリュ壁面隣接層よりも滞留時間が短いですが,温度上昇の抑制によって,ニーディングディスク部の 上流側の分散性能が向上し,該当領域で急減に分散が進行し,液滴が減少したことが,このような結果の要因と考 えられます.



図21 代表層内の液滴半径のスクリュ長依存性(粘性発熱係数0.1,凝集無視)



図22に凝縮を考慮した場合の液滴半径のスクリュ長依存性の予測結果(黒色実線カーブ)を示 します.凝集は、液滴凝集係数(図10参照)を非ゼロとすることで考慮可能です. 当ケースでは、 液滴凝集係数を5に設定しました. 凝集効果は、分散混合領域における液滴半径の増加に寄与 します. グラフ内に示す液滴凝集係数を0とし、凝集を無視した予測結果(黒色破線カーブ)と比較 すると凝集を考慮した予測結果(黒色実線カーブ)は大きく評価されています. 凝集効果により下 流側の液滴半径は、0.284 µmから0.685 µmに増加しています.



図22 分散開始/終了半径と液滴半径のスクリュ長依存性(凝集考慮)


図23に凝集を考慮した条件において層1(スクリュ壁面隣接層,緑色カーブ),層5(中間層,赤色カーブ),及び層10(バレル壁面隣接層,青色カーブ)で予測された液滴半径のスクリュ長依存性を示します. 凝集を無視した図19に示した予測結果と比較すると、分散領域が広い層5(中間層,赤色カーブ)の予測結果に凝集効果が強く現れています.図19の予測結果では、ニーディングディスクを配置したスクリュ長200~300 mmの区間で液滴半径が分散により単調に減少するのに対し、当ケースでは、分散による液滴半径の減少と凝集による液滴半径の増加が相殺し、液滴径がほぼ一定となる傾向が示されています.



図23 代表層内の液滴半径のスクリュ長依存性(凝集考慮)

前述した通り、粘性発熱による温度上昇に伴って、バレル壁面隣接層の分散性能は低下し、ニー ディングディスクの広範囲で安定領域となりました.粘性発熱係数を0.1として温度上昇を抑制し、凝 集効果を考慮した条件で予測されたバレル壁面隣接層内における液滴半径のスクリュ長依存性の予 測結果(黒色実線カーブ)を図24に示します.図22に示した温度上昇が顕著な場合の予測結果では、 ニーディングディスク部流入後、急激に液滴半径が減少し、その後、一定となるのに対し、温度上昇を 抑制した予測結果(黒色実線カーブ)では、分散効果と凝集効果がせめぎ合い、液滴半径の振動傾 向が観られます.ニーディングディスク下流側での液滴半径は、分散開始半径と終了半径に挟まれた 条件になるため、分散領域と判定されていますが、分散効果と凝集効果が相殺し、液滴半径は、ほぼ ー定となります.凝集効果により、液滴半径は、0.201 µm から0.473 µmに増加しています.



図24 分散開始/終了半径と液滴半径のスクリュ長依存性(粘性発熱係数0.1,凝集考慮)



図25に凝集を考慮した条件において層1(スクリュ壁面隣接層,緑色カーブ),層5(中間層,赤色カーブ),及び層 10(バレル壁面隣接層,青色カーブ)で予測された液滴半径のスクリュ長依存性を示します.凝集を無視した図19に 示す予測結果と比較すると、スクリュ壁面隣接層内の液滴半径は、ほとんど変化していません.スクリュ壁面隣接 層は粘度比が高く、分散性能が低いため、ほとんどの領域が安定領域として評価されるため、分散や凝集の影響 が少ないと考えられます.一方、中間層とバレル壁面隣接層内の液滴半径は、凝集効果を反映し、大きく評価され ています.



図25 代表層内の液滴半径のスクリュ長依存性(粘性発熱係数0.1,凝集考慮)



図26に分配,分散,凝集などの効果を考慮した条件において、スクリュ流出口近傍の軸垂直断面内で予測された液滴半径分布を示します.当情報は、crosscontファイルに新規追加された作画項目(16:Dispersed radius)を選択して描画可能です.コンター図の最小/最大値は0/10に規格化しています.バレル側の方がスクリュ側よりも分配/分散が促進され、液滴半径が小さくなる傾向が示されています.また、凝集効果を考慮することで液滴半径が大きくなります.



図26 分配/分散/凝集を考慮した液滴半径分布の予測結果 (解析用コントロールファイル名:testcoalescence.tscal)



局所的に評価される情報に加えて、履歴情報として評価される液滴半径の予測結果を利用 し、スクリュ内の任意位置がGraceカーブ上のどの領域に含まれているか判定できます. 文献1) に従って、Reduced capillary number : *Ca*\* をキャピラリー数 : *Ca*を臨界キャピラリー数 : *Ca* で除した次式で定義します.

$$Ca^* \equiv \frac{Ca}{Ca_{crit}} \tag{35}$$

この無次元パラメータを利用し、Graceカーブ上の粘度比λ<3.5の条件を満足する領域は以下 に示すように区分されます.

	$Ca^{*} > 4$	$\Rightarrow$	分配混合領域	
粘度比λ<3.5の領域	$1 \le Ca^* \le 4$	$\Rightarrow$	分散混合領域	(36)
	$Ca^{*} < 1$	$\Rightarrow$	安定領域	

文献1)では、粘度比が高い領域の液滴の挙動については、分散混合不可とのみ表現されて いますが、分配混合によるフィラメント化は促進されると考えられます.粘度比λ>3.5以上の非 分散領域は、粘度比λ=3.5で評価される臨界キャピラリー数を利用し、以下の条件に従って 分配混合領域と安定領域に区分されるとします.

粘度比 $\lambda \ge 3.5$ の領域  $Ca^* = \frac{Ca}{Ca_{crit}(3.5)} \ge 1 \Rightarrow 分配混合領域$  $Ca^* = \frac{Ca}{Ca_{crit}(3.5)} < 1 \Rightarrow 安定領域$ (37)

このような領域区分は図27内に示すようにGraceカーブ上で色分け表示可能です.



図27に示すように、Graceカーブ上の色分け区分領域は、crosscontファイルに新規追加された作画項目 (17:Reduced capillary number)を選択し、最小/最大を1.0/4.0に規格化することで可視化されます。 当情報を利用することで、スクリュ内の任意位置がどのような混練状態にあるか判定可能です。



図27 Graceカーブの領域区分とReduced capillary number の予測結果



まとめ

本技術開発の成果について以下に要約します。

・定性的に温度上昇に伴って液滴に作用するマトリクスのせん断応力が減少し,分散 性能が低下すると予想されます.本テストでは,このような定性的予想と一致する解 析結果が得られました.温度変化は,スクリュ内の粘度,流速,ひずみ速度分布の変 化に影響を与えます.解析を通じて定性的にはスクリュ内で容易に予想できないこれ らの状態変化が,どのように混練性能の差に反映されるか詳細に検討可能です.

液材がスクリュ内を搬送される過程において、どのように分配混合領域、分散混合
 領域、及び安定領域を遷移しながら混練が促進されるか予測可能です。

・混練性能の基本的な検討で重視されているGraceカーブ上の領域区分をスクリュモ デルの任意断面に写像し、断面内の混練状態が分配領域、分散領域、及び安定領域 の何れの区分に属するか把握可能です。



1.3 運用方法

連続相と分散相の非相溶高分子ブレンドの混練状態の分析に本改良MEM(Morphology Evolution Model)を適用する際,最初に重要なことは,Material fit を利用し,想定される温度とせん断ひずみ域における粘度比の振舞について検討することです.もし,粘度比が3.5よりも大きくなる場合には,分散混合は期待できず,分配混合のみが解析対象になります.このような場合には従来から定量化可能であったひずみの履歴情報を利用し,ザウター平均半径:(9)式を利用して分配混合性能を定量化する分析法が有効です.粘度比が3.5未満に予想される場合には,本改良解析機能を利用し,分散混合効率が定量化可能です.

本解析機能を利用する際には、溶融可塑化/液滴分散タブメニュー内の液滴分裂解析パネルのMorphology Evolution Model Calculation チェックボックスをチェック状態とします.

スクリュモデリング	温度境界条件	解析実行プログラム	ユーザ定義解析	溶融可塑化/液滴分散	SF/履歴/繊維破断 • •

Morphorogy Evolution Model calculation		
滴初期半径(μm)	100	
長面張力係数(N/m)	0.05	
友滴体積分率	0.4	
夜滴凝集係数(-)	0	
無次元時定数モデルパラメータ a	91.41	
無次元時定数モデルパラメータ b	0.3397	
計算開始Z(スクリュ)軸位置(mm)	0	
ひずみ計算最低肉厚(mm)	0	
液滴物性ファイル(.pro)		
CA1	入力 選択	

## 図28 MEM計算パラメータの設定メニュー



MEM計算パラメータの設定メニューにおいて旧MEM (ver.10まで)で採用していた計算開 始Z(スクリュ)軸位置(mm)とひずみ計算最低肉厚(mm)はダミーデータになっています. その 理由については後述します. また, 従来, 平衡半径(µm)としていた入力欄を液滴凝集係数(-) に変更し, (32)式に示した凝集の表現項に含まれる係数Cn/3の値を直接設定するように変 更しました. 他の入力情報は旧MEMの運用と同様です.



### 図29 MEM計算パラメータの変更点



MEM計算パラメータの設定で特に重要な項目は, Droplet initial radius (µm):初期液滴半径です. 前述のテスト解析では、100 µmの初期液滴半径を採用しましたが、当然、その設定値に応じて混練 性能の解析結果は変化します、分配混合のみを解析対象とする場合、(9)式に示されるように解析 結果は、初期半径に比例して変化します、しかし、分散性能を含めて解析する場合は、混合領域と その領域に侵入する液滴半径の兼ね合いによって分散性能が評価されることになり、話が大変複 雑です. 例えば, 前述のテスト解析で液滴初期半径100 μmを1000 μmに設定すると, 分配性能に関 わるザウター平均半径は、(9)式に従って単純に10倍されます、一方、分散混合性能は、(34)式で導 入した分散開始半径と分散終了半径、及び液滴半径の大小関係で決定されます。仮に着日する混 合領域を液滴半径が分散開始半径よりも大きい状態のまま通過すると、当混合領域では、分配混 合のみが促進され、分散混合は発現しないという結果になります、このように分散混合性能の解析 結果は、初期液滴半径の設定に応じて複雑に変化します、この事情を実用の二軸スクリュ押出機 に当て嵌めると、分散性能の向上を期待して装備したミキシングエレメントは、間違いなく分配混合 の促進には寄与しますが、分散混合に寄与するかどうかは、当ミキシングエレメントに侵入する液 滴半径に依存して変化するということです. 言い換えれば. ミキシングエレメントを期待通り. 分散混 合の向上に寄与させるには、当ミキシングエレメントを適材適所に配置するスクリュ構成に対する戦 略が重要になるということです。

旧MEMの解析では、肉厚方向の平均化情報を利用した2.5D 解析を採用しています.前提条件と して分散混合領域、分配混合領域、安定混合領域の順序で状態が遷移するとしています.一方、 改良MEMの解析では、大きな勾配を持つ肉厚方向の情報には平均化操作を施さず、スクリュ回転 に伴って周方向の情報が平均化されるというアイデアを採用しています.また、旧MEMで採用した 状態の遷移についての前提条件は採用せず、液滴半径に応じて、各領域を自由に遷移可能として います.更に、混練性能の評価で重要になる滞留時間やひずみなどの情報は、従来の2.5D FEM 解析に代え、3D FVMを利用し、精度向上を計っています.



改良MEMは旧MEMと比較して精度向上が期待されますが,計算負荷と出力情報が大幅に増加するため,その合理的な運用に工夫を要します.実用的にスクリュ上流側は,分配混合領域に属し,分散が発現する領域では,分散開始半径未満に液滴半径が減少している状態です.従って,解析モデルを図30に示すように用途に分けて準備するのが合理的です.全域解析モデルは,実験で採用されたスクリュ構成です.テスト解析では,分散が促進される可能性の高いニーディングディスク近傍を抽出してモデル化した分散混合性能解析モデルを採用しています.全域解析モデルは,従来の計算負荷で解析可能であり,ひずみの履歴情報が定量化されます.液材の投入位置での液滴初期半径を決定すれば,分散混合性能解析モデルの入口位置での液滴半径を(30)式とひずみの履歴情報を利用して予測できます.また,全域解析モデルで予測された温度状態を分散混合性能解析モデルの流入口境界条件に反映させます.全域解析モデルで従来の計算開始Z(スクリュ)軸位置(mm)パラメータを採用すると余分な出力情報とメモリーが増加するため,当パラメータを廃止し,代わりに図30に示すようなモデル化を推奨しています.また,周方向の平均化操作により,ひずみ計算最低肉厚(mm)パラメータが解析結果に与える影響が少なくなったため,当パラメータも廃止しています.

#### 全域解析モデル



## 図30 全域解析モデルと分散混合性能解析モデル



解析結果のポスト処理は、従来と同様の操作で可能です.以下に新規追加されたポスト処理項目の 内容について解説します.



図31 改良MEM運用時に追加されたコンター図作画項目①(twinres解析結果ファイル)



#### 各層毎の

#### <u>Reduced capillary</u> number分布

73:Layer- 1RCN
74:Layer- 2RCN
75:Layer- 3RCN
76:Layer- 4RCN
77:Layer- 5RCN
78:Layer- 6RCN
79:Layer- 7RCN
30:Layer- 8RCN
31:Layer-9RCN
32:Layer-10RCN
33:Layer-11RCN

#### 各層毎の 分散開始半径分布

84:Layer- 1DSR
85:Layer- 2DSR
86:Layer- 3DSR
87:Layer- 4DSR
88:Layer- 5DSR
89:Layer- 6DSR
90:Laver- 7DSR
91:Laver- 8DSR
92:Laver- 9DSR
93:Laver-10DSR
94:Layer-11DSR

#### 各層毎の 周方向平均ザウター半径

95:Layer- 1Average SMR
96:Layer- 2Average SMR
97:Layer- 3Average SMR
98:Layer- 4Average SMR
99:Layer- 5Average SMR
100:Layer- 6Average SMR
101:Layer- 7Average SMR
102:Layer- 8Average SMR
103:Layer- 9Average SMR
104:Layer-10Average SMR

#### 各層毎の 周方向平均滞留時間

	105:Layer- 1Average RTD
	106:Layer- 2Average RTD
	107:Layer- 3Average RTD
	108:Layer- 4Average RTD
	109:Layer- 5Average RTD
	110:Layer- 6Average RTD
	111:Layer- 7Average RTD
	112:Layer- 8Average RTD
	113:Layer- 9Average RTD
I	114:Layer-10Average RTD

#### 各層毎の 周方向平均ひずみ速度

115:Laye	r- 1Average strain rate
116:Laye	er- 2Average strain rate
117:Laye	er- 3Average strain rate
118:Laye	er- 4 Average strain rate
119:Laye	er- 5Average strain rate
120:Laye	er- 6Average strain rate
121:Laye	er-7Average strain rate
122:Laye	er- 8Average strain rate
123:Laye	er-9Average strain rate
124:Laye	er-10Average strain rate

#### 各層毎の 周方向平均分散開始半径

125:Layer- 1Average DSR
126:Layer- 2Average DSR
127:Layer- 3Average DSR
128:Layer- 4Average DSR
129:Layer- 5Average DSR
130:Layer- 6Average DSR
131:Layer- 7Average DSR
132:Layer- 8Average DSR
133:Layer- 9Average DSR
134:Layer-10Average DSR

#### 各層毎の 周方向平均分散終了半径

143:Layer- 9Average DER 144:Layer-10Average DER
--

#### 各層毎の 周方向平均分裂所要時間

145:Layer- 1Average Break up tir
146:Layer- 2Average Break up tir
147:Layer- 3Average Break up tir
148:Layer- 4Average Break up tir
149:Layer- 5Average Break up tir
150:Layer- 6Average Break up tir
151:Layer- 7Average Break up tir
152:Layer- 8Average Break up tir
153:Layer- 9Average Break up tir
154:Layer-10Average Break up ti

## 図32 改良MEM運用時に追加されたコンター図作画項目②(twinres解析結果ファイル)





## 図33 改良MEM運用時に追加されたコンター図作画項目③(crosscont解析結果ファイル)



テスト解析結果に記載した各種グラフ図は、下記の新規追加されたテキスト出力ファイルを エクセルに読み込み作成しました.

表1新規追加テキスト出力ファイル

<b>フ</b> ァイル拡張子* <sup>)</sup>	内容**)
AVSMR	周方向平均ザウター半径(μm)
AVRTD	周方向平均滞留時間(s)
AVDSR	周方向平均分散開始半径(μm)
AVDER	周方向平均分散終了半径(μm)
AVBTIME	周方向平均分散所要時間(s)
DISPRAD	分配/分散液滴半径(μm)

\*)テキスト出力ファイルの名称は、ユーザ設定の任意解析結果ファイル名+拡張子で表されます. \*\*)各層毎の計算情報が出力されます、出力フォーマットは、以下に示す通りです。 <u>スクリュ座標、層1の計算情報、層2の計算情報、・・・、層nの情報</u> n:解析者が設定する層分割数(デフォルト10) 以下、同形式の情報が、軸方向の分割数分シーケンシャル出力されます。



2. 繊維破断解析機能の改良/FVM法, サイドフィード考慮

【新機能1】繊維破断方程式の解法に、有限体積法(FVM)が追加されました. 従来の安定化有限要素法(SUPG法に基づくFEM)と選択して利用可能です.





FEM(有限要素法)/HASL標準解法

- ・積分形の定式化
- ・非構造格子への適用性高い
- ・拡散(粘性)支配の方程式向き



 $\eta \Delta u = \nabla P$ 拡散項

# FVM(有限体積法)/適用範囲を拡大

- ・積分形の定式化
- ・構造格子/非構造格子に適用可能
- ・移流(対流)支配の方程式向き
- 〇エネルギー方程式:移流拡散方程式 (温度解析)

$$\rho C_p u \nabla T = \kappa \Delta T + \eta \dot{\gamma}^2$$
移流項 拡散項

〇繊維破断方程式: 移流方程式 (Fiber Attrition Model)

> $u\nabla N_i = -P_i N_i + \sum_{k=i+1}^{i \max} R_{ik} N_k$ 移流項

u: 流速ベクトル(3次元), $\eta$ : 粘度,p: 圧力, $\rho$ : 密度,  $C_p$ : 比熱, $\kappa$ : 熱伝導率、 $\dot{y}$ : ひずみ速度  $\nabla$ : ナブラ演算子, $\Delta$ : ラプラス演算子



# <u>利用方法</u>

繊維破断解析の設定欄に追加された、FVM法のラジオボタンをチェックします.

CALL PROPERTY	ログラム ユー	・ザ定義解析	溶融可塑化	/液滴分散	SF/履歴/繊維破断	脱揮解析
留時間解析/履歴積分	分解析 計算/	(ラメータ		L		
🗌 滞留時間解析				□ 履歴積分	分解析	
O FVM (	O VOF			O FVM	O Implicit	
VOF閾値		0.5			O Explicit	
計算サイクル教		2000		🗌 ರುಕೆಕ	+速度(ひずみ履歴)	
言弁タイクル数		2000		🗌 応力		
最大計算サイクル	し数	4000		□ 粘性角	總	
File output num	nber	10				
イドフィード解析/恒	+寛パラメー	4				
□ # <b>4</b> 574-1	ド解析	-			☑ 新規解法(多	多成分)
	1/0=//1				サイドフィー	ド条件設定
		シートレック				
	i	∎9491LC≄≏	1.0	O E	n-steady	mplicit Steady
链破断解析(Fiber al i 错绝破断解析	ttrition mod	envi∟e≄ del)/計算パ	1.0	O E	xplicit 01 In-steady 05	implicit Steady ータ
¥程破断解析(Fiber ai 鐵種破断解析	ttrition mod	del)/計算/で	1.0	○ E ○ U	xplicit 01 in-steady 05 解析無次元パラメ Cb 0	mplicit Steady ータ 0.002
<ul> <li>總額     總額     新編     <p< td=""><td>ttrition mod</td><td>del)/計算/∜</td><td>1.0</td><td> O E</td><td>xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 ζ 0</td><td>mplicit Steady -タ 0.002 0.10</td></p<></li></ul>	ttrition mod	del)/計算/∜	1.0	O E	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 ζ 0	mplicit Steady -タ 0.002 0.10
<ul> <li>結果破断解析(Fiber al ) 裁組破断解析     <li>FVM     </li> <li>就維情報     </li> <li>初期機維集     </li> </li></ul>	ttrition mod	del)/計算/℃ 1 / Implicit	1.0 ラメータ	O E	xplicit 01 In-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 ζ 0 S 0	-タ 0.002 0.10
<ul> <li>総組破断解析(Fiber al ) 繊維破断解析</li> <li>FVM</li> <li>教組情報</li> <li>初期繊維長</li> <li>2世頃地岡南次</li> </ul>	ttrition mod	del)/計算パ 1 / Implicit	1.0 ラメータ μm	0 E	xplicit 01 In-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く	ータ .002 .25
総破防解析(Fiber al 総維破防解析 ● FVM 微維情報 初期微維長 微維防面直径 満年442、475	ttrition mod FEM 6000 17 72	eff)/計算/で 1 / Implicit	1.0 ラメータ µm µm	○ E E □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く 0 5 0 flパラメータ D係数	> .002 .25 0.2
総破断解析(Fiber al 総維破断解析 ● FVM 総維情報 初期繊維長 繊維断面直径 繊維ヤング率	ttrition mod	del)/計算)( 1 / Implicit	1.0 ラメータ µm GPa	<ul> <li>E E E E E E E E E E E E E E E E E E E</li></ul>	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 ζ 0 5 0 Iパラメータ J係数 計算回数	> .002 .10 .25 0.2 30
<ul> <li>総額断解析(Fiber al 3歳組破断解析</li> <li>FVM</li> <li>税組情報</li> <li>初期続組長</li> <li>税組断面直径</li> <li>税組セング率</li> <li>初期歳組本数</li> </ul>	ttrition mod	del)/計算/で 1 / Implicit	1.0 ラメータ μm GPa	<ul> <li>E E E E E E E E E E E E E E E E E E E</li></ul>	xplicit 01 in-steady 05 (解析無次元パラメ Cb 0 く 0 く 0 5 0 (パラメータ の係数 (計算回数 調算回数 調算回数	
総組破断解析(Fiber al ) 繊維破断解析 ● FVM 繊維情報 初期繊維長 繊維断面直径 繊維ヤング率 初期繊維本数 Fiber optional info	ttrition mod	del)/計算/f 1 / Implicit	1.0 ラメータ µm GPa	<ul> <li>E E E E E E E E E E E E E E E E E E E</li></ul>	xplicit 01 In-steady 05 (酸析無次元パラメ Cb 0 く 0 5 0 (パラメータ の係数 計算回数 建長区分数	
継破断解析(Fiber al 繊維破断解析 ● FVM 微維情報 初期繊維長 繊維かの直径 繊維ヤング率 初期繊維本数 Fiber optional info 破断計算開始位還	ttrition mod FEM 6000 17 73 1000 rrmation Z	del)/計算/∜ 1 / Implicit	1.0 ⇒ X − タ µm GPa mm	<ul> <li>E E E E E E E E E E E E E E E E E E E</li></ul>	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く 0 5 0 Iパラメータ J係数 i計算回数 編長区分数	
総組破断解析(Fiber al 1 繊維破断解析 ● FVM 繊維情報 初期繊維長 繊維サング率 初期繊維本数 Fiber optional info 破断計算開始位置	ttrition mod FEM 6000 17 73 1000 rmation Z	del)/計算/f 1 / Implicit	1.0 ⇒ X − タ µm GPa mm	O E E C U U U U U U U U U U U U U U U U U	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く 0 く 0 5 0 fl(ラメータ J係数 :計算回数 連長区分数	\$
総組破断解析(Fiber al 1 機維破断解析 ● FVM 総維情報 初期機維長 機維防面直径 機維レング率 初期機維本数 Fiber optional info 破断計算開始位置 初期機維長分布フ	ttrition mod FEM 6000 17 73 1000 rrmation g z	del)/計算/f 1 / Implicit	1.0 ⇒x−9 µm GPa Import	<ul> <li>● E E</li> <li>● U</li> <li>■ U</li> <li>■ U</li> <li>■ U<td>xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く 0 く 0 5 0 fl/(ラメータ の係数 計算回数 建具区分数 降の物性ファイル 投入量 (kg/h)</td><td></td></li></ul>	xplicit 01 in-steady 05 f解析無次元パラメ Cb 0 く 0 く 0 5 0 fl/(ラメータ の係数 計算回数 建具区分数 降の物性ファイル 投入量 (kg/h)	

-繊維破断解析(Fiber attrition model)/計算パラメータ — 🛃 繊維破断解析(A)
O FVM (B)新規 ○ FEM / Implicit (C)

繊維破断解析を実施するためには、
(A) 繊維破断解析のチェックボックスをONにします.
このとき、
(B) FVMを選択すると新規の有限体積法(FVM)、
(C) FEM / Implicit を選択すると、従来の安定化有限

要素法(SUPG法に基づくFEM / 陰解法)が, 解法として設定されます.

(補足)繊維破断解析の入力項目の説明については, TwinScrewSimulator(利用手引き)書Ver.4.0.pdfの p.105~も合わせてご参照ください.



(参考) 繊維破断解析の無次元パラメータについて



繊維長区分 k から 区分 i に取り込まれる 破断頻度 R<sub>ik</sub>

$$R_{ik} = C \exp\left(-\frac{(x-\mu)^2}{2\sigma^2}\right),$$
$$x = l_i, \mu = \frac{l_k}{2}, \sigma = Sl_k$$

S:繊維長分布の調整パラメータ C:規格化パラメータ



<u>テスト解析例1: 充満率が大きい場合 (40kg/h)</u>







赤:充満 青:未充満



スクリュ内の平均充満率: 73.4 %

## 【繊維破断解析結果/数平均繊維長 (um)】

6,000	4,000	2,000

#### •FEM / Implicit



•FVM (新規解法)



スクリュ内の充満率が大きい場合(スクリュ部でも破断が 進行する場合), FVM法の方が数平均繊維長が約100um 短くなりましたが、スクリュ全体の破断傾向はほぼ同等の 結果が得られました。





<u>テスト解析例2: 充満率が小さい場合 (20kg/h)</u>





400

<u>テスト解析例: FVM法を用いた繊維破断解析のまとめ</u>



### 【流動解析結果/充満率(-)】

赤:充満 青:未充満



スクリュ内の平均充満率: 27.3 %

## 【流動解析結果/滞留時間(s)】

【解析条件】

・40 kg/h, 20 kg/h, 5 kg/h の樹脂通過時間

【繊維破断解析結果/数平均繊維長 (um)】 ・FVM: 押出量が繊維長に与える影響



FVM法では、スクリュ内の平均充満率が27.3%でスクリュ部ではほとんど破断が進行しない状態でも安定した繊維長分布が得られました. また、スクリュ回転数を固定して押出量を変えた場合、押出量が小さいほど、樹脂がスクリュ出口に到達する時間が長くなります. したがって繊維破断の移流方程式を解析した場合、混練(ニーディング)部を通過する時間の長い5 kg/h の条件で最も小さい繊維長を示しました.



## \*繊維破断解析の結果ファイルについて

繊維破断解析を実施すると、以下の拡張子の出力ファイルが作成されます。

- (1).fiberlength: スクリュ軸方向の数平均繊維長と重量平均繊維長(例: p.7 左下のグラフ)
- (2) .fiberhist : スクリュ軸方向の繊維本数の推移 (例: p.3 右のヒストグラム)
- (3).fiberconv:計算回数毎のスクリュ出ロの数平均繊維長と重量平均繊維長

### \*繊維破断解析の収束状況の確認方法

出力ファイル(3).fiberconvの計算回数とスクリュ出口の繊維長の推移を確認します.





2. 繊維破断解析機能の改良/FVM法, サイドフィード考慮

【新機能2】繊維をスクリュの途中から投入する(サイドフィード)場合を想定した 解析が簡便に実施できるようになりました.

辦在破断解析			破断解析無次元パラ	ラメータ
S FVM	🔘 FEM / Impl	icit	Cb	0.002
維情報			ζ	0.1
初期繊維長	6000	μm	S	0.25
繊維断面直径	17	μm	計算パラメータ	
繊維ヤング率	73	GPa	緩和係数	0.2
初期總維太数	1000		最大計算回数	30
1/17/04/46/2111 224	1000		繊維長区分数	10
ber optional info	rmation			
破断計算開始位置	Z (A) 100	mm	Z mm 以降の物性ファイ	リレ Import
			vis2000 (B)	
初期繊維長分布フ	アイル (D)	Import	繊維投入量 (kg/h)	10
normal fam fun	201/2			(C)

サイドフィード投入を想定した解析の入力フォーム (利用方法は p.11 ~を参照ください.)

# <u>利用方法</u>

### (A) 破断計算開始位置の指定

-0 (mm) の場合は、従来通りスクリュの入口から破断が進行します.

- 非零の値 (mm) を入力した場合は、入力した位置から破断が進行します.

<u>解析例</u> 次ページ以降の(B) – (D)においても同じスクリュモデルを使用しました.





# 利用方法

- (B) 破断計算開始位置以降での物性データ指定(繊維投入後の粘度変化を考慮)
  - 物性データを設定しない場合は、解析実行プログラムに設定したデータが全域で利用されます.
  - 物性データを設定した場合は,破断開始位置までは解析実行プログラムで指定したデータが 利用され,開始位置以降では本項で設定した物性データが利用されます.





## 利用方法

## (C) 繊維投入量(kg/h) と繊維密度(kg/m<sup>3</sup>) の指定(繊維投入後の流量変化を考慮)

- 設定しない場合は、解析実行プログラムに設定した押出量に相当する流量 (cm<sup>3</sup>/s) で全域が解析されます.
- 設定した場合は、スクリュ入口に解析実行プログラムに設定した押出量に相当する流量が指定され、 破断開始位置で繊維投入量と繊維密度から算出される流量(cm<sup>3</sup>/s)が指定されて解析されます.





# <u>利用方法</u>

## (D) 初期繊維長分布の指定

- 初期繊維長分布ファイルに, 事前に解析した繊維破断のヒストグラムファイル(.fiberhist) を設定すると, 当ファイルの最終位置での繊維長分布を初期繊維長として解析が 実施されます.

Fiber optional information			normal_fam_fvm_20kg.fiberhist	2025/07/02 11:17	FIBERHIST ファイル	
破断計算開始位置 Z	破断計算開始位置 Z 150		normal_fam_imp_20kg.fiberhist	2025/07/02 11:12	FIBERHIST ファイル	
			normal_fam_fvm_40kg.fiberhist	2025/07/02 11:05	FIBERHIST ファイル	
初期繊維長分布ファイル		Import -				
normal_fam_fvm_20kg			ノアイル24(N):normal_tam_tvm_20kg.fiberhist	「Fiber distri 開く(O)	Riber distribution ( .indernist) ~ 開く(O) キャンセル	

解析後の.fiberhist

## O 設定した.fiberhist

10 ,	6000.000	,	85.96861		+++	zlevel =	0.0000000E+00	+++	
++++ zlevel = +++ fiberlength 1 , 2 , 3 , 4 , 5 , 6 , 7 , 8 , 9 , 10 , ++++++++++++++++++++++++++++++++++++	400.0000 ,fibernumber 600.0000 1200.000 1200.000 2400.000 3000.000 3600.000 4200.000 4800.000 5400.000 6000.000	++++ , , , , , , , , , , , , , , , ,	1303.770 1082.987 640.9966 276.6756 169.3469 115.3323 75.60918 45.01012 23.64483 85.96853	最終位置の分布が 初期値に設定される	++++ ++++	fiberlength 1 , 2 , 3 , 4 , 5 , 6 , 7 , 8 , 9 , 10 , +++++++++++ zlevel = fiberlength 1 ,	, fibernumber 600.0000 1200.000 2400.000 3000.000 3600.000 4200.000 4800.000 5400.000 6000.000 +++++++++++++++ 1.250000 , fibernumber 600.0000	+++ , , , , , , , , , , , , , , , , , ,	1303.771 1082.987 640.9963 276.6757 169.3468 115.3324 75.60921 45.01018 23.64481 85.96861





+++ zlevel = +++ fiberlength 1 , 2 , 3 , 4 , 5 , 6 , 7 , 8 , 9 , 10 ,	400.0000 ,fibernumber 600.0000 1200.000 2400.000 3000.000 3600.000 4200.000 4800.000 5400.000 6000.000	++++ , , , , , , , ,	100 100 100 100 100 100 100 100 100	<ul> <li>(補足) 設定する .fiberhist の分布情報は, 最終位置の情報のみが 使用されます(途中位置の情報は無視されます). したがって, 任意の.fiberhistの最終位置の分布情報を手動で 変更することで, 任意の繊維長分布を初期値として解析することが 可能です.</li> <li>← 各区分の本数を100に手動変更した場合</li> </ul>
+++++++++++++++++++++++++++++++++++++++	+++++++++++++++++++++++++++++++++++++++	++++		





3. 履歴解析機能の改良/FVM法

混練性評価に利用される履歴解析機能に、有限体積法(FVM)が追加されました.

## <u>ひずみ履歴解析の定常移流(輸送)方程式</u>

$$u \nabla \gamma = \dot{\gamma}$$
  
 $\gamma : ひずみ [-]$   
 $\dot{\gamma}: ひずみ速度 [1/s]$ 

(参考)ひずみの積分形式  
$$\gamma = \int \dot{\gamma} dt \quad$$
粒子運動軌跡に  
沿った履歴積分

"ひずみ (γ)"は, 流速に基づく流路内の移動経路に沿った, ひずみ速度の履歴積分値として 定義され, 流路内の混練性の指標として利用されます.

本機能では、履歴積分評価式と等価な定常輸送方程式を解析することでひずみを定量化します.





## 利用方法

履歴積分解析にチェック後,下の解法選択欄に追加された FVM法 のラジオボタンを チェックします.



履歴積分は以下の3種類が解析可能です.必要な項目にチェックすると、流動解析で得られた スクリュ内の流速ベクトル、ひずみ速度、粘度を利用して、以下の方程式が解析されます.

ひずみ 
$$\gamma$$
 [-]  $u \nabla \gamma = \dot{\gamma}$   
応力履歴  $st_{his}$  [kPa·s]  $u \nabla st_{his} = \eta \dot{\gamma}$   
粘性発熱履歴  $vheat_{his}$  [MW·s/m<sup>3</sup>]  $u \nabla vheat_{his} = \eta \dot{\gamma}^2$ 

(補足)従来のImplicit, Explicitで は肉厚方向の平均流速, ひずみ 速度, 粘度を利用しますが, FVM 法では肉厚層毎に履歴積分を行 ない, その平均値を結果として 出力します. 詳細はp.20 を参照く ださい.



<u>テスト解析例1: 充満率が大きい場合 (40kg/h)</u>

【解析条件】



【流動解析結果/充満率(-)】

赤:充満 青:未充満



スクリュ内の平均充満率: 73.4 %

## 【履歴解析結果/ ひずみ Strain (-)】



### •FEM / Implicit



•FVM (新規解法)



スクリュ内の充満率が大きい場合, FVM法とFEM/Implicit法 で同等の結果が得られました.





<u>テスト解析例1: 充満率が小さい場合 (10kg/h)</u>







赤:充満 青:未充満



スクリュ内の平均充満率: 32.8 %

## 【履歴解析結果/ ひずみ Strain (-)】



### •FEM / Implicit



•FVM (新規解法)

スクリュ内の充満率が小さい場合でも、FVM法とFEM/Implicit法でほぼ同等の結果が得られました。





### FVM法を用いた履歴解析の特徴

FVM法では、肉厚層毎に以下の定常輸送方程式を解析します(以下はひずみで説明).



循環流れの考慮については、TwinScrewSimulatorVer10.0.0改良成果資料.pdf のp.11-を 参照ください(肉厚層毎の滞留時間計算).解析結果ファイル.twinres / .strain には、 各層で得られた履歴積算値  $\gamma_l$  を層流量で重み付けして算出された平均量  $\langle \gamma_l \rangle_{avg}$  が出力されます. 各層毎の履歴積算値は、肉厚断面の解析結果(.crosscont) に出力されます.



HASE Hyper Advanced Simulation Laboratory

# 4. スクリュモデリングの改良/エレメント登録機能

エレメントの登録リストを事前に作成することにより、従来の数値入力に代わり、 アイコンクリックによるエレメントの追加機能が実装されました。 利用方法について、次ページ以降に記載します。




## <u>利用方法1: エレメント登録リストの作成</u>

 (1) TSSフォルダ内の, Systemver.11.0.0¥ElementListフォルダ内に存在する, エレメント登録シート.csv (or ELEMENTSHEET.csv) をExcelで開きます. 当シートの共通寸法情報に,登録するエレメントの共通寸法情報を記載し, 名前を変更して csvファイルを保存します.



### エレメント登録シート.csv (サンプルファイル)

Α	В	С			
【共通寸法	长情報】				
Barrel radi	ius(mm)				
Distance b	between ax	is(mm)			
Clearance	(mm)				
【登録エレメント個別情報】					
Element N	lumbers				
Element	t No.]				
No.1					
No.2					
No.3					
No.4					
	A 【共通寸法 Barrel radi Distance I Clearance 【登録工 L Element N 【Element No.1 No.2 No.3 No.4	A B 【共通寸法情報】 Barrel radius(mm) Distance between ax Clearance(mm) 【登録エレメント個別 Element Numbers 【Element No.】 No.1 No.2 No.3 No.4			

### 例:エレメント登録シート\_testsample6.csv (名前を変更して保存する)



## 利用方法1: エレメント登録リストの作成

(2-1) 登録するエレメントを,従来の数値入力で個別に設定してメッシュ作成を行い, その情報ファイル(.tsmodel)をエレメント毎に,ElementListフォルダ内に格納します.

例: Self-wiping screw の場合



## 例: Kneading disc の場合



k.No. Type	Rev.	Radius	Tips	Disk	Pitch or	Turns or	Length	Divi	sion Num	ber
1. SW.	Nor.	19.5.	2,	Angle 0.	30,	2. 5.	75.	2.	10,	20.
77/11/2	(N), SW3(	Etemodel								
ファイルの種類	貢(T): Twin	crew Model In	formation	File (*.tsmo	odel)		~			
							العليد بر			
	実売				9	長行(5)	キャノセル			
ンオルターの <del>3F</del> e	表示				Ø	R17(5)	++)211			
27109-00#	<sub>表示</sub> 大パラメー	9入力——		;	スクリュ構成情	<sup>R(F)(S)</sup> 報ファイル(.t	smodel)		保	存
フォルターの非 スクリュ幾何形れ lement Type	<sub>表示</sub> 大パラメー	夕入力		s	* スクリュ構成情 W30_F	<sup>RFF(S)</sup> 報ファイル(.t	smodel)		保護	存
スクリュ幾何形れ lement Type Self-wiping s	<sub>表示</sub> 大パラメー crew	9入力	~	S	* スクリュ構成情 W30_F メッシュタイプ -	<sup>RFF(S)</sup> 報ファイル(.t	smodel)		保護	存
マクリュ幾何形 Idement Type Self-wiping s	<sub>表示</sub> 大パラメー ccrew	タ入力	~	S	スクリュ構成情 W30_F メッシュタイプ - 2.5D 解析:	<sup>RF(S)</sup> 報ファイル(.t Eデル	smodel)	)解析用:	(好 ) ほう () () () () () () () () () () () () ()	存
スクリュ幾何形 ilement Type Self-wiping s の順送り Screw radius(	<sub>表示</sub> 大パラメー ccrew 〇 逆: (mm)	タ入力 <u>美り</u> 19.5	~	S	ッ スクリュ構成情 W30_F メッシュタイプ- 2.5D 解析: 2.5D 解析:	<sup>RF(S)</sup> 報ファイル(.t Eデル デル	smodel)	)解析用: 崔認用モ:	(保 ) Eデル デル	疫
スクリュ幾何形 ilement Type Self-wiping s の順送り Screw radius( Tip number	<sub>表示</sub> crew 〇 逆: (mm)	タ入力 送り 19.5 2	~	s S	8 スクリュ構成情 W30_F メッシュタイブ- 2.5D 解析: 2.5D 解析: 3 2D 展開モ: 編集	<sup>RF(S)</sup> 報ファイル(.t Eデル デル	smodel)	D解析用: 重認用モ	(保 ) Eデル デル メッショ	時
27/Jユ幾何形約 ilement Type Self-wiping s ● 順送り Screw radius( Tip number Screw pitch(n	<sub>表示</sub> 大パラメー ccrew (mm) mm)	タ入力 差り 19.5 2 30	~	S	スクリュ構成情 W30_F ンッシュタイプー 2.5D 解析 2D 展開モ 濃集 上移動	<sup>RF(S)</sup> 報ファイル(.t Eデル デル 挿入	smodel) 2.5D ダ 3D朝 創即	)解析用: 實認用モ:	(保 ) ) (注) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( )	存 込 21 式
27/Jユ幾何形社 Idement Type Self-wiping s の順送り Screw radius( Tip number Screw pitch(n Turns	<sub>表示</sub> 大パラメー ccrew (mm) nm)	タ入力 差り 19.5 2 30 2.5		S S C C	スクリュ 構成 構 W30_F メッシュタイブー 2.5D 解析: 2D 展開モ: 編集 上移動 下移動	RF(S) 報ファイル(.t Eデル デル 挿入 修正	smodel) ② 2.5E ③ 3D頃 創即 全剤	)解析用: 館認用モ 除  除	保 調 デル メッジ 生り 肉厚	第7 認込 ジュ 或 表示

No	Type	Rev.	Radius	Tine	Disk	Pitch or	Turns or	Longth	Divi	sion Num	ber
	ype	or Nor.	Screw	nps	Angle	Disk Thick.	Disk No.	Length	Тор	Flank	Axis
1.	KD,	Nor.,	19.5.	2,	45.	8.0.	5.0.	40.	2.	10.	20,
	771	ル名(N): 「	D5_F.tsmodel						~		
	ファイルの	)種類(T):	winScrew Mo	del Infor	mation File	(*.tsmodel)			~		
^	フォルダーの	の非表示					保存(S)	++1)	セル		
^	フォルダーの	の非表示					保存(S)	++/>	セル		
^ //J_1	フォルダーの 幾何形物	の非表示	9入力		;	スクリュ構成情	保存(S) 報ファイル(.tt	+۳۷ smodel)	/セル	(FF	存
クリュ emen	フォルダーの 幾何形社 at Type	<sup>の非表示</sup>	ፃ入力		K	スクリュ構成情 (D5_F	保存(S) 報ファイル(.t:	++v) smodel)	/セル	保 (保	存
クリュ emen Knead	フォルダーの 幾何形社 at Type ding dis	<sup>の非表示</sup> 伏パラメー cc	9入力	~	K	スクリュ構成情 (D5_F メッシュタイプ	保存(S) 報ファイル(.t:	++>	1211	保意	存
クリュ emen Kneac	フォルダーの 幾何形れ ht Type ding dis 順送り	0非表示 大パラメー cc 〇 逆:	タ入力	~		スクリュ構成情 :D5_F メッシュタイプ - 2.5D 解析:	保存(S) 報ファイル(.t: モデル	5model)	vセル D解析用F	(保 ) (現 Eデル	存込
クリュ emen Kneac	フォルダーの 幾何形れ ht Type ding dis 順送り radius(	<sup>の非表示</sup> 伏パラメー :c (mm)	タ入力 送り 19.5	~		スクリュ構成情 (D5_F メッシュタイプ- 2.5D 解析 <del>-</del> ) 2D 展開モ:	保存(S) 報ファイル(.tt モデル デル	++> smodel) □ 2.5[ ☑ 3Dē	<sup>ルセル</sup> D解析用 確認用モラ	保 ぼう デル デル	存 込
クリュ emen Kneac O Screw Tip nu	フォルターの 幾何形れ at Type ding dis 順送り radius( umber	<sup>の非表示</sup> 大パラメー に (mm)	タ入力 送り 19.5 2	~	K K ( (	スクリュ構成情 (D5_F Xッシュタイプ - 2.5D 解析 ) 2D 展開モ; 編集	保存(S) 報ファイル(.tt モデル デル	++> smodel) □ 2.5[ ☑ 3Dē	<sup>/セル</sup> D解析用 確認用モデ	保 読 Eデル デル	行込
クリュ emen Kneac Screw Fip nu Disk #	フォルダーの 幾何形れ ht Type ding dis 順送り radius( umber ickness)	<sup>の非表示</sup> 大パラメー cc (mm) (mm)	タ入力 送り 19.5 2 8	~		スクリュ構成情 iDs_F メッシュタイプ- 2.5D 解析 2.5D 展開モ: 編集 上移動	保存(S) 報ファイル(.t: モデル デル 挿入	キャン smodel) ② 2.5[ ② 3Dē ・ ・ ・ ・ ・ ・ ・	<sup>ルセル</sup> D解析用 <del>1</del> 確認用モデ 除	保 読 デル メッシ 生 た	時 記込 ジュ 成
クリュ emen Knead Screw Tip nu Disk ti	フォルターの 幾何形れ it Type ding dis 順送り radius( umber ickness)	<sup>の非表示</sup> 大パラメ− cc (mm) (mm)	タ入力 送り 19.5 2 8 5		K	スクリュ構成 iDs_F メッシュタイプー 2.5D 解析 2D 展開モジ 編集 上移動	保存(S) 報ファイル(.tt モデル デル 挿入	キャン smodel) 2.50 マ 3D章 前別	/セル D解析用 電認用モ 除	保 読 ビデル デル メッジ 生た の同	行 ジン ジン ジン
クリュ emen Knead Screw Tip nu Disk ti Disk n	フォルダーの 幾何形社 ht Type ding dis radius( umber ickness)	<sub>の非表示</sub> 伏パラメー c (mm) (mm)	タ入力 差り 19.5 2 8 5		K K	スクリュ 構成 TDS_F メッシュタイプー 2.5D 解析 2.5D 解析 2.5D 展開 モジ 編集 上移動 下移動	保存(S) 報ファイル(.tt モデル デル 挿入 修正	キャン smodel) 2.5に ダ 3D章 前川 全市	/セル D解析用 電認用モデ 除 」除	保 読 デル デル メッジ 生り 肉厚	(存) (込) (力) (式) (表示)



## 利用方法1: エレメント登録リストの作成

(2-2) 登録するエレメントを,従来の数値入力で個別に設定してメッシュ作成を行い, その情報ファイル(.tsmodel)をエレメント毎に,ElementListフォルダ内に格納します.

### 例: STL肉厚変更を利用するエレメントの場合 ⇒ .tsmodel と .twinmod3dの2つのファイルが必要です.

フリュ構	成表										
lk.No.	Type Rev. or No	Radius r. Screw	Tips	Disk Angle	Pitch or Disk Thick	Turns or Disk No.	Length	Div Top	rision Nu Flank	mber Axis	ElementListフォルダ内
1,	SW, Nor.	. 19.5.	2.	0.	10.	4.	40.	2.	10.	20.	ELEMENTSHEET.csv
	ファイル名(N): ファイルの種類(T):	MIX_F.tsmode	el odel Info	ermation F	ile (*.tsmodel				~		KD5_F.tsmodel
			ouci init	ind don't	ne ( tomode)						MIX_F.tsmodel
~ 7	オルダーの非表示					ß	R存(S)	キャンセ	IL I		MIX_F.twinmod3d
スクリュチ	<sup>幾</sup> 何形状パラメ	-9入力 —		5	スクリュ構成情	春報ファイル(.	tsmodel)			保存	SW30_F.tsmodel
Elemen	t Type			N	1IX_F					読込	
Self-w	iping screw		~	J _,	メッシュタイプ						
0	順送り 〇 🛛	送り		•	2.5D 解析	モデル	2.5	D解析用	モデル		
Screw	radius(mm)	19.5		C	) 2D 展開モ	デル	🗹 3D	確認用モ	デル		Ver 10で宝奘されたSTI 肉厚変更方法(twinmod3d)な
Tip nu	mber	2		-	肩集				X	2 L	
Screw	pitch(mm)	10			上移動	挿入	<u> </u>	除	4	E成	▲ ください、利用万法は以下資料をご参照ください。
Turns		4		(	下移動	修正	Ê	削除	肉周	表示	1. TwinScrewSimulatorVer10.0.0改良成果資料.pdf
										lodel view	$\mathbf{\Phi}$ = 06
				S	TL肉厚変更 MIX E					Select	<b>v</b> , p.90
	/神士向公司	追加	0		Peplaced P	lack Na				Recet	
周古古	기 후피 /기 [1] 기 곱기				Replaced B	IOCK INO.	1			incaet	2.155ver11ヘソリユエレブノトの内序変更力法
周 方向 Top	2	Flank 10									
周方向 Top	2	Flank 10	22								(STLファイル利用).pdf ← Ver.11のフォルダ内に収



## (Ver11 新機能) STL肉厚変更機能の改良

\* STL肉厚変更後に手動で節点肉厚を修正したい場合に、肉厚の最大値を設定して 一括で変更する機能が追加されました.

Maximum thickness にチェック後、

#### 例: 変更後の肉厚最大値が7.681



Update th Thickness 入力値以 一括で入	ickness に最た s update ボタン 上の節点肉厚 力値に変更さ	大肉厚を入力し, νをクリックすると, 享の場所が, :れます.
Node thickness u Update thickness 7.6	pdate s Node I.D. L/R	Maximum thickness
TwinScrew	GUISystem Thickness 以上の節点肉厚	×
		ОК

#### 例: 肉厚最大値を一括で7.6 に変更





## 利用方法1: エレメント登録リストの作成

(3) 登録するエレメントの, アイコンに利用する画像ファイル(.png)を, エレメント毎に用意して, ElementListフォルダに格納します.



例: TSSの3Dメッシュから画像ファイルを作成する場合 1.3D確認用モデル, Model viewにチェックしてメッシュ生成.



2. メニュー/オプション内のViewer背景色を変更(任意).



3. スクリュモデルをキャプチャ用アプリ(e.g. windowsアプリのSnipping Tool) で抽出し,名前を付けて.pngファイルとして保存.





## 利用方法1: エレメント登録リストの作成

(4) 共通寸法情報を入力したシート.csv 内に, 登録エレメント数と, 各エレメントに必要な ファイル名を, 以下の所定の欄に記載して, 上書き保存します.

	A	В	С	D	E
1	【共通寸法情報】				
2	Barrel radius(mm)	20			
3	Distance between axis(mm)	32.85	*登録シ-	-トを含めた,利用する	全てのファイルを
4	Clearance(mm)	0.5	Element	Listフォルダ内に格納	してください.
5	【登録エレメント個別情報】				
6	Element Numbers	6	B6: 登録エレメン	ト数(最大登録数は30エレ	レメント)
7	[Element No.]	ElementName	Picture / .png	Parameters / .tsmodel	STL information / .twinmod3d
8	No.1	SW30_F	SW30_F.png	SW30_F.tsmodel	
9	No.2	KD5_F	KD5_F.png	KD5_F.tsmodel	STL肉厚変更ファイル
10	No.3	KD5_R	KD5_R.png	KD5_R.tsmodel	を使用しないエレメントは空欄にします
11	No.4	SW20_R	SW20_R.png	SW20_R.tsmodel	
12	No.5	MIX_F	MIX_F.png	MIX_F.tsmodel	MIX_F.twinmod3d
13	No.6	MIX_R	MIX_R.png	MIX_R.tsmodel	MIX_R.twinmod3d
14	No.7	38~.	C8~·	D8~·	F8~:
15	No.8	ション・ 登録エレメントの	登録エレメントの	登録エレメントの	STL肉厚変更ファイル
16	No.9	名前	画像ファイル	寸法情報 (.tsmodel)	(.twinmod3d)
17	No.10		(.png)		



(1) スクリュモデリング(Screw Modeling) タブ内の下部に追加された, エレメント登録機能 (Element Registration) ボタンをクリックすると, エレメント登録フォームが出現します.

						1 InvinscrewSimulator lemplate
Element Registratio	on Form				- 0	スクリュモデリング 温度境界条件 解析実行プログラム ユーザ定義解析 溶融可塑化/液滴分散 SF/履歴/機能破出 二融スクリュタイプ
lement List		In	aport		Inna for Consul Configuration List	同方向噛合い型二軸押出機 V Blk.No.
lement Type					lame for Screw Conliguration List	パレル半径(mm) 軸間距離(mm) クリアランス(mm) スクリュ全長(mm)
icilient type						20.0 32.85 0.5 L/D
						ースクリュ構成表
						Blk.No. Type Rev. Radius Tips Disk Pitch or Turns or Length Top Flank Axis or Nor. Screw Tips Angle Disk Thick. Disk No. Length Top Flank Axis
	10.2	10.5	110.1	140.5	10.0	
10.7	No.8	No.9	No.10	No.11	No.12	
						スクリュ幾何形状パラメータ入力 スクリュ機成情報ファイル(.tsmodel) 保存
						Element Type 該込
						Serr-wiping screw シーメッシュタイプ
						<ul> <li>○ 順达り ○ 逆达り</li> <li>○ 2.5D 解析モナル</li> <li>☑ 2.5D解析用モナル</li> <li>○ 2D 属限モデル</li> <li>○ 3D確認用モデル</li> </ul>
						Screw radius(mm) 19.5 日本語の第一日本語
lo.13	No.14	No.15	No.16	No.17	No.18	hip number 2 Screw pitch(mm) 上移動 挿入 削除 生成
						Model vie
						<b>追加</b>
.0.19	No.20	No.21	No.22	No.23	No.24	周方向/軸方向分割数 Top 2 Flack 10
						Phase connection
						ビュー方向 ロ STL肉厚変更 Assemble impor エレメント登録機能



(2) エレメント登録フォーム (Element Registration Form) 内の Import ボタンをクリックして, 利用方法1 で作成した, エレメント登録シート.csv を読込みます.



Copyright© 2010 Hyper Advanced Simulation Laboratory Co., Ltd. All Rights Reserved

Hyper Advanced Simulation Laboratory

(3) エレメントのアイコンをクリックすると、各エレメントに登録された寸法情報(.tsmodel)が、 スクリュ構成表の上から順番に設定されます.本機能を利用すると、アイコンクリックに より任意のスクリュ構成を作成することが可能です.





(4) アイコンクリックで任意のスクリュ構成を作成後、メッシュ生成ボタンをクリックして、 意図通りのスクリュモデルが作成されていることを確認します(図の赤色). スクリュ構成を変更する場合、従来と同様に編集ボタンを利用します(図の青色).





(5) 意図通りのスクリュモデルが作成されていることを確認後、スクリュ構成情報ファイル(.tsmodel)を 保存します.このとき、登録エレメントシートを作成したSystemver.11.0.0¥ElementListフォルダ内 ではなくて、解析を実施する作業フォルダ内で保存するようにしてください.





(6) 最後に、2.5D解析用モデルでメッシュ作成後、ファイル/メッシュファイルエクスポートをクリックして 解析用のメッシュファイル(.twinmsh)を保存します(従来通り).以上で作業は終了です.





# 5. Excel を利用した結果表示および比較機能

解析結果後に結果概要を表示

解析結果の分析や、条件間の結果比較について、解析後に自動出力される.suminf ファイルの 活用を推奨していますが、グラフ自体は解析者が作成する必要がありました。

そこで本バージョンでは、GUI上のボタンクリックで自動的にExcel上でグラフが作成される機能が実装されました。利用方法について、次ページ以降に記載します。

力十1.		21-加不1机安全投				が生産でしんして日初山ノ
🔛 ExcelOutput			- 🗆 X			1.2
解析結果概要ファイル	(.suminf)			(Pa)	3.5	2 <sup>0.8</sup>
normal_fam_fvm_20	kg_hdpe	読込	Excel出力	<b>王</b> 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日		** 0.8
入力ファイル情報				-	1 man	0.2
・計算コントロールファイ	ル名(.tscal)	normal_fam_fvm_20kg_hdp	e		0 100 200 300 400 500	0 100 200 300 400 500
・物性データファイル名(	.pro)	hdpe3 cross		-	スクリュ輪長 (mm)	スクリュ軸長 (mm)
	7 ( building als.)				normal_tam_tvm_20xg_nope_12.72	normal_tam_tvm_cvxt_nope_tt_lt=+
・スクリュメッシュノアイルイ	A(.twinmsn)	normai		-	300	30
入力条件		出力結果			250	25
·押出量(kg/h)	20	・スクリュ内平均充満率(-)	0.489	- E	150	<u> </u>
・スクリュ回転数(rpm)	100	・スクリュ出口滞留時間(s)	27.8		100	義 10
·流入口温度(℃)	30		226.6	-	50	5
·流出口圧力(MPa)	1	- ・トルク(Nm)	194.3	-	0 100 200 300 400 500 スクリュ軸長(mm)	0 100 200 300 400 500 スクリュ軸長 (mm)
		- HTALLT(KWh/kg)	0.102	-	normal_fam_fvm_20kg_hdpe_温度	normal_lam_fvm_20kg_hdpe_滞留時間
		10119/4 (Killing)	0.102			140
結果比較用Excel出力					5000 - 0	120
			报 · 出力室行		4000	E 100 MMMMMMMMM
		A				- w 00
					1000	20
		L	∧T∧		0 100 200 200 400 500	
		削	除全削除	-	5 105 205 300 400 500 スクリュ軸長 (mm)	スクリュ輪長 (mm)
L					normal_fam_fvm_20kg_hdpe_85度	normal_fam_fvm_20kg_hdpe_でん断正度

スクリュ軸方向の各種物理量をExcelで自動出力

動作確認したExcelのバージョン:

- 1. Microsoft® Excel® for Microsoft 365 MSO 64ビット
- 2. Microsoft® Excel® 2016 MSO 32ビット

# 【新機能1】結果概要の確認 <u>利用方法</u>

(1) TSS Ver11.0.0 の解析実行プログラム (Analysis) タブで解析条件を設定し, 解析実行します.





## <u>利用方法</u>

(2) 解析後, 解析結果ファイル名の右側に追加された, 解析結果概要ボタンをクリックすると, 新規フォームが出現します.

モデッシッ 温度現み来件 旅行共1700万ム	ユーリル義務が「溶融可塑化/池	X/両刀 AX SF/R国企/和時日の区	解析結果ファイル名 normal_fam_fvi	m_20kg_hdpe		解析結果
normal_fam_fvm_20kg_hdpe 入力						7
m性データファイル名(.pro)						
hdpe3 cross 入力 選択 新規			Englo dant			
			Exceloutput			
、クリュメッシュファイル名(.twinmsh)			解析結果概要ファイル (.suminf	F)		
normal	遥択				読込 Excel出力	
		肉厚変更ファイル設定	入力ファイル情報			
7折冬卅四十	U	USE DOLT INION INCLUM	・計算コントロールファイルタ(.tscz	al)		
*/1米1+22と 熱流動計算パラメータ						
非ニュートン反復計算回数 1	0	Static O Dynamic	・物理テータノアイル名(.pro)			
層(肉厚)方向分割数 1	0		・スクリュメッシュファイル名(.twinm	nsh)		
温度反復計算回数 0	0 2	.5D FEM O 1D FDM	入力条件	出力結果		
オプション沿定面		O 3D FVM	·押出量(kg/h)	・スクリュ内平均充満	<b>茜率(-)</b>	
○ 許容最大せん断速度 ○ 許容最大せん	,断応力		- 7/13回転数(rpm)		走明(c)	
Stress cutoff(KPa) 300	No-flow 温度(℃)	130	· × > 5 ± E = X = X = X = X = X = X = X = X = X =		(S)	
No-flow 粘度(Pa·s) 3000	粘性発熱係数	1	・流入口温度(℃)	・スクリュ出口温度(	(2)	
			·流出口圧力(MPa)	・トルク(Nm)		
流人凵境界条件	□ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □ □	○ 法量担定		・比エネルギ(kWh/	/kg)	
流入口圧力(MPa) 0	<ul> <li>○ 元万元と</li> <li>○ 未充満解析</li> </ul>	New version algorithm				
流入口温度(℃) 30	流出口圧力(MPa)	1	結果比較用Excel出力		_	
未充満解析/解析条件	押出量(kg/h)	20			選択 出力実行	
SOR反復計算回数 1000	☑ 噛合い部流量補正					
	成形条件				LA TA	
□ 未充満領域のコンター非表示	スクリュ回転数(RPM)	100				
		47+601日 400 番			削除全削除	



## <u>利用方法</u>

(3) 新規フォーム内の上部にある読込ボタンをクリックし、実施した解析結果ファイル名を読込むと、フォーム内に解析結果の概要がテキスト出力されます.

	<ul> <li>              ExcelOutput</li></ul>
主要な成形条件 (入力情報) -	<ul> <li>・スクリュメッシュファイル名(.twinmsh) normal</li> <li>入力条件         <ul> <li>・押出量(kg/h)</li> <li>・スクリュ回転数(rpm)</li> <li>・流入口温度(℃)</li> <li>・流出口圧力(MPa)</li> <li>1</li> <li>・ドルク(Nm)</li> <li>・ドルオルギ(kWh/kg)</li> <li>・102</li> </ul> </li> </ul>
	選択     出力実行       上へ     下へ       削除     全削除



## 利用方法

(4-1) 読込ボタンの右側のExcel出力をクリックすると、2つのシートから構成されるExcelファイルが 作業フォルダ内に保存され(解析結果ファイル名.xlsx), Excelファイルが表示されます.

		角	鮮 析結果 統 拮 表 シートに	.は, 解析結果の概要が出力され	います.
🖶 ExcelOutput	-				
解析結果概要ファイル (.suminf)			自動保存 (● オフ) 📙 り~ 🤆	<sup>੫</sup> ਂ ⊽ normal_fam_fvm_20kg_hdpe.xlsx • ਟ	の PC に保存済み ~
normal_fam_fvm_20kg_hdpe	読込 Excel出力	→			
入力ファイル情報		ファ	イルホーム挿入ページレイアウ	ト 数式 データ 校閲 表示 自動化 開	発 ヘルプ Acr
・計算コントロールファイル名(.tscal) norm	mal_fam_fvm_20kg_hdpe	17	v : V V fey		
・物性データファイル名(.pro) hdp	e3_cross	1/	$\bullet$ : $\land \diamond$ $Jx \diamond$		
・スクリュメッシュファイル名(.twinmsh) nor	mal				
入力条件	出力結果				
・押出量(kg/h) 20	・スクリュ内平均充満率(-) 0.489		A	В	С
·流入口温度(℃) 30	· スクリュ出口湯留時間(S) 27.8 · スクリュ出口温度(℃) 226.6	1	解析結果概要ファイル	normal fam fvm 20kg hdpe.suminf	
·流出口圧力(MPa) 1	・トルク(Nm) 194.3	2	計算コントロールファイル名	normal fam fvm 20kg hdpe.tscal	
	・比エネルギ(kWh/kg) 0.102	3	物性データファイル名	hdpe3_cross.pro	
結果比較用Excel出力		4	スクリューファイル名	normal.twinmsh	
	選択 出力実行	5	押出量(kg/h)	20	
		6	スクリュ回転数(rpm)	100	
		7	入口温度(°C)	30	
	削除  王削除	8	流出口圧力(MPa)	1	
		9	スクリュ内平均充填率(%)	0.489	
		10	スクリュ出口滞留時間(s)	27.8	
		11	スクリュ出口温度(°C)	226.6	
		12	トルク(Nm)	194.3	
		13	比エネルギ(kWh/kg)	0.102	
		14			

normal\_fam\_fvm\_20kg\_hdpe



+

<

解析結果統括表

## 利用方法

### (4-2) 読込ボタンの右側のExcel出力をクリックすると、2つのシートから構成されるExcelファイルが 作業フォルダ内に保存され(解析結果ファイル名.xlsx), Excelファイルが表示されます.

2枚目のシートには、A列からQ列に.suminfの出力結果、S列以降には軸方向の主要物理量のグラフが作成されます.





## 【新機能2】条件間の結果比較<u>利用方法</u>

(1) 新規フォーム下部の, 結果比較用Excel出力欄の選択ボタンをクリックして, 確認したい条件の出力ファイルを読込みます. これまでのバージョンの解析結果も 選択することが可能です.

🖳 ExcelOutput	- • ×	☑ 開< ×
解析結果概要ファイル (.suminf	) 読込 Excel出力	← → ∨ ↑ 📄 « ver11te > fiber ∨ C fiberの検索 🔎
入力ファイル情報	n	整理 ▼ 新しいフォルダー ■ ▼ □ 3
・割 昇コノトロールノアイル石(.usca ・物性データファイル名(.pro) ・スクリュメッシュファイル名(.twinm	sh)	
入力条件     出力結果       ・押出量(kg/h)     ・スクリュ内平均充満率(-)       ・スクリュ回転数(rpm)     ・スクリュ出口滞留時間(s)       ・流入口温度(℃)     ・スクリュ出口温度(℃)       ・流出口圧力(MPa)     ・トルク(Nm)       ・比エネルギ(kWh/kg)		> — DATA (D:)       □ normal_fam_fvm_20kg.suminf         > ➡ HD-PZNU3 (F:)       □ normal_fam_fvm_Skq.suminf         771/l/名(N):
結果比較用Excel出力	<b>選択</b> 田力実行	拡張子を変更することで,以下の3種類の出力ファイル 選択可能です.
	上へ     下へ       削除     全削除	1. 解析結果概要ファイル: .suminf, .suminffill
		2. 履歴解析結果ファイル: .strain, .stress, .visheat

3. 繊維長結果ファイル : .fiberlength

## <u>利用方法</u>

(2) 選択ボタンのクリックとファイル選択を複数回行なうと、リストボックスに選択したファイルが 順番に追加されます.このときに複数選択するファイルの種類(拡張子)は同じ必要があります. また、比較するファイルは同じ作業フォルダ内に存在する必要があります.

🖳 ExcelOutput	- 🗆 X		
解析結果概要ファイル (.suminf)			
入力ファイル情報 ・計算コントロールファイル名(.tscal) ・物性データファイル名(.pro) ・スクリュメッシュファイル名(.twinmsh)	読込 Excel进刀	結果比較用Excel出力 normal_his_fvm_10kg (.strain) normal_his_fvm_40kg (.strain) normal_his_imp_stan_10kg (.strain) normal_his_imp_stan_40kg (.strain)	選択     出力実行       上へ     下へ
入力条件 ・押出量(kg/h)	出力結果 ・スクリュ内平均充満率(-)	.strain ファイルの選択例	削除全削除
・スクリュ回転数(rpm) ・流入口温度(℃)	・スクリュ出口滞留時間(s) ・スクリュ出口温度(℃)	結果比較用Excel出力	
・流出口圧力(MPa)	・トルク(Nm) ・比エネルギ(kWh/kg)	normal_fam_fvm_20kg (.fiberlength) normal_fam_fvm_40kg (.fiberlength)	
结果比較用Excel出力		.fiberlength ファイルの選択例	削除全削除
normal_fam_fvm_5kg (.suminf) normal_fam_fvm_20kg (.suminf) normal_fam_fvm_40kg (.suminf) .suminf ファイルの選携	選択     出力実行       上へ     下へ       削除     全削除		



## <u>利用方法</u>

(3-1) 複数ファイルを選択後、出力実行ボタンをクリックすると、選択したファイルの内容をまとめた Excelファイルが作業フォルダ内に保存された後、Excel ファイルがディスプレイに表示されます.

		🖷 名前を付けて保存	×
ExcelOutput	- 0 ^	$\leftrightarrow \rightarrow \lor \uparrow$ $\sim$ $\uparrow$ $\sim$ $\sim$ $\uparrow$ fiber $\circ$ $\circ$ $\circ$ $\circ$ $\circ$ $\circ$ $\circ$	م ه
解析結果概要ファイル (.suminf)		整理 マ 新しいフォルダー	≣ - ()
	読込 Excel出力	名前 ^	更新日時
入力ファイル情報		PC     Imormal_fam_fvm_5kg_compfiber.xlsx     Imormal_fam_fvm_5kg_compsiler.xlsx     Imormal_fam_fvm_5kg_compsiler.xlsx	2025/07/08 13:10 2025/07/08 13:03
・計算コントロールファイル名(.tscal)		DATA (D:)	2025/07/08 10:52
・物性データファイル名(.pro)		ファイル名(N): <u>normal_fam_fvm_5kg_compsum_xlsx</u> ファイルの標準(T): Excel Files (* vlsv)	~
・スクリュメッシュファイル名(.twinmsh)		271 JP2/BB9(1), LACETTIES (LARK)	
入力条件	出力結果	▲ 7개ルダーの非表示 保?	F(S) キャンセル
·押出量(kg/h)	・スクリュ内平均充満率(-)		
	フカリー山口洋約時間(-)	■ 目前後季 ● エフ とう ペー ○ normal fem_fem_fem_fem_fem_fem_fem_fem_fem_fem_	
・入りリエ回転数(rpm)	·入切工工口滞田时间(S)	$\vee A  \vee \times I  \vee $ IA	
·流入口温度(℃)	・スクリュ出口温度(℃)	A B C D E F G H I J	K L M N O P
<ul> <li>         ・         ニーロー         ・         ニー         ・         ・</li></ul>	・トルク(Nm)		
	・比エネルキ(kWh/kg)	6 <u>5</u> <sup>2</sup> 15 7 10 <b>8</b> <sup>0,4</sup> 10 02	
		8 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5 0.5	0 100 150 200 250 300 350 400
結果比較用Excel出力		10 x 2 2 4 4 2 4 4 2 4 4 2 4 4 2 4 4 2 4 4 2 4 2 4 4 2 4 4 2 4	normal fam. fvm. 5kg
normal_fam_fvm_5kg (.suminf)	選択 出力実行	13 14 350 800	*normal_tam_vm_40kg
normal_fam_fvm_20kg (.suminf)		15 300 16 250 70 60	
normal_fam_fvm_40kg (.suminf)			
	上へ下へ		
suminf ファイルの選択例		22 0 50 100 150 200 250 300 350 400 0 50 23 スクリュ釉長 (mm)	・ 100 150 200 250 300 350 400 スクリュ軸長 (mm)
		24 armai tan tan Sie armai tan tan 20ar < > ComparisonChart 解析語架記括表 normal_fam_fvm_40kg normal_1 + :	normal tam fum 5kd 😐 — normal tam fum 20kd



## 利用方法

### (3-2) 複数ファイルを選択後、出力実行ボタンをクリックすると、選択したファイルの内容をまとめた Excelファイルが作業フォルダ内に保存された後、ファイル内容がディスプレイに表示されます.

.suminf ファイルの実施例

#### 解析結果統括表シート: 各条件の結果概要

	A	В	С	D
1	Excelシート名	normal_fam_fvm_5kg	normal_fam_fvm_20kg	normal_fam_fvm_40kg
2	計算コントロールファイル名	normal_fam_fvm_5kg.tscal	normal_fam_fvm_20kg.tscal	normal_fam_fvm_40kg.tscal
3	物性データファイル名	vis1000.pro	vis1000.pro	vis1000.pro
4	スクリューファイル名	normal.twinmsh	normal.twinmsh	normal.twinmsh
5	押出量(kg/h)	5	20	40
6	スクリュ回転数(rpm)	100	100	100
7	入口温度(°C)	30	30	30
8	流出口圧力(MPa)	0.1	0.1	0.1
9	スクリュ内平均充填率(%)	0.273	0.516	0.734
10	スクリュ出口滞留時間(s)	67.4	29.4	20.3
11	スクリュ出口温度(°C)	226.1	228.8	199.5
12	トルク(Nm)	87.7	128.6	164.4
13	比エネルギ(kWh/kg)	0.184	0.067	0.043
14				
	ComparisonChar	t 解析結果統括表 norma	I_fam_fvm_40kg normal_1	+

#### 各ファイル名のシート: 各条件の.suminf ファイルと主要グラフ







## <u>利用方法</u>

### (3-3) 複数ファイルを選択後、出力実行ボタンをクリックすると、選択したファイルの内容をまとめた Excelファイルが作業フォルダ内に保存された後、ファイル内容がディスプレイに表示されます.

.strain ファイルの実施例

#### 解析結果統括表シート: 各条件の結果概要

	A	в	L	D	E
1	Excelシート名	normal_his_fvm_10kg	normal_his_fvm_40kg	normal_his_imp_stan_10kg	normal_his_imp_stan_40kg
2	履歴攝算ファイル名	normal_his_fvm_10kg.strain	normal_his_fvm_40kg.strain	normal_his_imp_stan_10kg.strain	normal_his_imp_stan_40kg.strain
3	物性データファイル名	vis1000.pro	vis1000.pro	vis1000.pro	vis1000.pro
4	スクリューファイル名	normal.twinmsh	normal.twinmsh	normal.twinmsh	normal.twinmsh
5	押出量(kg/h)	10	40	10	40
6	スクリュ回転数(rpm)	100	100	100	100
7	入口温度(°C)	30	30	30	30
8	流出口圧力(MPa)	0.1	0.1	0.1	0.1
9	スクリュ出口の履歴積算値	2183.6	1043.6	2121.3	1062.0

### 各ファイル名のシート: 各条件の.strain ファイルとグラフ



### ComparisonChartシート: 各条件のひずみの比較グラフ



#### .fiberlength ファイルの実施例

#### 解析結果統括表シート: 各条件の結果概要

	A	B	C	D
1	Excelシート名	normal_fam_fvm_5kg	normal_fam_fvm_20kg	normal_fam_fvm_40kg
2	縦城長ファイル名	normal_fam_fvm_Skg.fiberlength	normal_fam_fvm_20kg.fiberlength	normal_fam_fvm_40kg.fiberlengtl
3	物性データファイル名	vis1000.pro	vis1000.pro	vis1000.pro
4	スクリューファイル名	normal.twinmsh	normal.twinmsh	normal.twinmsh
5	押出量(kg/h)	5	20	40
6	スクリュ回転款(rpm)	100	100	100
2	入口温暖(*C)	30	30	30
8	演出口圧力(MPa)	0.1	0.1	0.1
9	初期紙維長	6000	6000	6000
10	СЬ	0.002	0.002	0.002
11	5	0.1	0.1	0.1
12	S	0.25	0.25	0.25
13	組維投入位置(mm)	0	0	0
14	スクリュ出口の数平均能維長(μm)	921.2	1571.0	1986.2
15	スクリュ出口の薫量干均继維長(µm)	1301.0	2478.9	3071.0

#### 各ファイル名のシート: 各条件の.fiberlength ファイルとグラフ



### ComparisonChartシート: 各条件の繊維長の比較グラフ





6. 解析結果の簡易抽出機能

2D展開図の解析結果 (.twinres2d) および肉厚断面の解析結果 (.crosscont)について, 指定した断面内の解析値を簡便に抽出する機能が実装されました.



Copyright© 2010 Hyper Advanced Simulation Laboratory Co., Ltd. All Rights Reserved

*Hyper Advanced Simulation Laboratory* 

## <u>利用方法: 2D展開図 (.twinres2d)</u>

(1) 従来通りの方法で,解析結果ファイルインポートから.twinres2dファイルを読込み, 出力させたい物理量をコンター図で描画します.





### <u>利用方法: 2D展開図 (.twinres2d)</u>

(2) 出力させたい物理量をコンター図で描画後, グラフプロットアイコンをクリックします. クリック後, 作業フォルダ内に結果が抽出された, .2dresinf ファイルが自動出力されます.





### <u>利用方法: 2D展開図 (.twinres2d)</u>

(3) 出力された.2dresinf ファイルをExcelファイル(コンマ区切り)で開くと, 各座標に対する物理量を確認できます.



#### 

充満率(結果)

С

xが正の

領域終了

В

-74 2498 後半は xが負の領域



## <u>利用方法: 肉厚断面の解析結果 (.crosscont)</u>

 (1) 従来通りの方法 (TwinScrewSimulatorVer10.0.0改良成果資料.pdf, p.3-)で, 解析結果ファイルインポートから .crosscont ファイルを読込み, Plotボタンをクリックして 出力させたい物理量を描画します.





## <u>利用方法: 肉厚断面の解析結果 (.crosscont)</u>

(2) 出力させたい物理量を描画後, Csv file output をチェックします. チェック後にPlotボタンを クリックすると, 作業フォルダ内に結果が抽出された, .crossresinf ファイルが出力されます.





## <u>利用方法: 肉厚断面の解析結果 (.crosscont)</u>

(3) 出力された. crossresinf ファイルをExcelファイル(コンマ区切り)で開くと, 各座標に対する物理量を確認できます.



Cross section xy thick-z	y v x	
Layer number	8 (Flo	Z w direction)

	x座標	y座標	物理量	z座標(固定)
	Α	В	С	D
1	-5.17088	7.81887	233.5273	400
2	-6.32291	10.10208	232.9194	400
3	-7.26462	11.93807	233.4231	400
4	-8.42059	13.86414	233.9731	400
5	- <mark>9.</mark> 84461	15.8865	234.334	400
6	- <mark>11.60</mark> 24	17.99809	234.5361	400
7	-13.8797	19.33318	234.6306	400
8	- <mark>16.4</mark> 25	19.5	234.6374	400
9	- <mark>18.970</mark> 3	19.33318	234.5979	400
10	-21.2476	17.99809	234.5537	400
11	-23.0054	15.8865	234.5152	400
12	-24.4295	13.86411	234.4829	400
13	-25.5854	11.93804	234.4561	400
14	-26.5271	10.10208	234.4342	400
15	-27.2969	8.342235	234.4179	400

	x唑標	y唑標	z唑標	物埋重
	A	В	С	D
1	-16.425	19.5	0	30
2	-16.425	19.5	1.25	34.35104
3	-16.425	18.633	2.5	36.07012
4	-16.425	17.19541	3.75	35.15078
5	-16.425	16.0089	5	35.32004
6	-16.425	15.0476	6.25	36.99086
7	-16.425	14.2865	7.5	39.4537
8	-16.425	13.70365	8.75	41.58161
9	-16.425	13.28119	10	42.21964
10	-16.425	13.00575	11.25	39.85014
11	-16.425	12.86846	12.5	36.10426
12	-16.425	12.85	13.75	34.80988
13	-16.425	12.85	15	35.41096
14	-16.425	12.85	16.25	36.00746
15	-16.425	12.86846	17.5	36.57721

x = 16.425





従来は解析で算出されたトルク(Nm)およびパワー(W)は,解析結果の最後に出力されていましたが、本バージョンではスクリュ軸方向のトルクおよびパワーが自動出力されます.

解析結果ファイル名.twinlog (従来通り)
***** Thermal Flow Calucation Start ***** *******************************
Mesh Information Node Number : 23180 Element Number : 23104
iteration = 1 / 2 flowoutlet= 7.15000784632724 cc/s : Mass flux= 20.0000016756773 kg/h iteration = 2 / 2 flowoutlet= 7.15000784632724 cc/s : Mass flux= 20.0000016756773 kg/h ***** Fiber Attrition Model FVM calculation start ***** ***** Fiber Attribution Model FWV calculation end *****
***** Thermal Flow Calucation End *****
+++++ Screw Yolume : 388.1114 cc +++++ Yolumetric flow : 7.15000784632724 cc/sec +++++ Averaged residence time : 54.2812578698213 sec +++++ Torque : 128.6087 (Nm) +++++ Power : 1346.788 (W) +++++ Averaged outlet pressure : 0.1000000 (MPa) +++++ Averaged outlet temperature : 228.6638 (degree) ###### Program Normal End !!! Press Any Key total : 223.9616 sec

解析結果ファイル名.torqueinf(新規,コンマ区切り)

	軸方向 分割数	軸方向 距離	トルク	パワー
1	A	В	С	D
1	n	zlength	torque	power
2		mm	Nm	W
3	1	0.00E+00	0.293698	3.075599
4	2	1.25	0.227603	2.383452
5	3	2.5	0.219881	2.302584
6	4	3.75	0.221687	2.321506
7	5	5	0.222345	2.328395
8	6	6.25	0.223384	2.339269
9	7	7.5	0.28825	3.018544
10	8	8.75	0.266589	2.791717
11	9	10	0.244705	2.562541
12	10	11.25	0.234596	2.456685
		a a la		

 $Torque = \iint \tau_{shear} \times r_{barrel} ds,$ Barrelsurface  $Power = \iint \tau_{Shear} \bullet V_{barrel} ds,$ Barrelsurface

 $au_{shear}$ : バレル面に採用するせん断応力 $r_{barrel}$ : バレル半径 $V_{barrel}$ : バレル回転速度

#### HASE Hyper Advanced Simulation Laboratory